# VIZEKBEN ÉS LEVEGŐBEN ELŐFORDULÓ SZERVES SZENNYEZŐK LEBONTÁSA NAGYHATÉKONYSÁGÚ OXIDÁCIÓS ELJÁRÁSOKKAL

MTA DOKTORI ÉRTEKEZÉS

# **DOMBI ANDRÁS**

## Szegedi Tudományegyetem, Szervetlen- és Analitikai Kémia Tanszék

SZEGED 2006

# Tartalomjegyzék

Bevezetés	
1. A nagyhatékonyságú oxidációs eljárások fejlesztése	6
1.1. Csendes elektromos kisülés	6
1. 2. Xe-excimer VUV lámpa építése vizsgálata	11
1.3.Vizsgálatok UV és UV/VUV lámpákkal	
1.4. Az ózon gyökös bomlása	
1.5. Heterogén fotokatalizis	
2. Légszennyező szerves anyagok lebontása	
2.1. Szennyezők átalakítása csendes elektromos kisülésben	45
2.2. Vizsgálatok 185 nm-en is sugárzó kisnyomású higanygőz	
(UV/VUV) lámpával	
2.3. Klórozott etének bontása heterogén fotokatalízissel	58
3. Vizek szerves szennyezőinek bontása	,73
3. 1. Szennyezők lebontása VUV fotolízissel	73
3.2. Fenol UV és UV/VUV fotolízise vizes oldatban	77
3.3. Fenol lebontása heterogén fotokatalízissel	
3.4. Klórfenol lebontása fotolízissel és heterogén fotokatalízissel	97
3.5. A fenol lebontása ózonolízissel	99
Összefoglalás	103
A disszertáció témájából megjelent publikációk	105
Hivatkozott irodalom	114

#### **Bevezetés**

Az elmúlt mintegy harminc év jelentős szemléletváltozást hozott az ember és környezetének kapcsolatában. Világossá vált többek között az, hogy a környezet nem kiapadhatatlan nyersanyag- és energiaforrás, valamint az is, hogy hulladék- és szennyező anyag felvevő és lebontó kapacitása véges.

A levegő, a vizek és a talaj minőségének megóvása nagyon sokrétű és nagyon összetett feladat, amelyben – sok minden mellett – a nemkívánatos anyagok kibocsátásának minimalizálása meghatározó jelentőségű. Nem kerülhető el azonban az, hogy a környezetbe visszajutó anyagokból (vizek, levegő) eltávolítsuk a szennyezőket. Az esetek jelentős hányadában, főleg a szerves szennyezők eltávolítása során, kielégítő hatékonyságúak a nagyon gazdaságos biológiai módszerek, amelyekben sokszor a természettől ellesett öntisztulási folyamatokat alkalmazzák eredményesen. Ezen eljárásokat kémiai szempontból olyan oxidációs folyamatoknak tekinthetjük, ahol a gyakran nagyon kicsiny koncentrációban jelenlévő szennyezőket a mikroorganizmusok környezeti hőmérsékleten, és sokszor a vízben "égetik el" oxigén aktiválásával.

Vannak azonban anyagok, amelyeket a mikroorganizmusok alig, vagy egyáltalán nem bontanak le, sőt bizonyos esetekben számukra mérgező hatásúak és így veszélyeztetik a biotechnológia hatékonyságát. Bizonyos esetekben – például nagytisztaságú vizek előállításánál (mikroelektronika-, gyógyszeripar, gyógyászat, stb.) – a biotechnológiai módszerek nem alkalmasak az óhatatlanul visszamaradó szerves nyomszennyezők miatt. Mindezek szükségessé tették hatékonyabb tisztítási technológiák kifejlesztését. Ezekben az esetekben kémiai szempontból a biotechnológiai módszerekhez hasonló a feladat, azaz a szennyezők "elégetése", azonban az ember által kifejlesztett módszerek sokkal körülményesebbek, nehézkesebbek, mint a természet nagyon egyszerű, elegáns "technológiái". A kifejlesztett módszerek egyik csoportjának gyűjtőneve (a magyar terminológiában talán általunk meghonosított [B1] ún. *nagyhatékonyságú oxidációs eljárások* (angol nevén *Advanced Oxidation Processes*).

A közel három évtizedes múltra visszatekintő nagyhatékonyságú oxidációs eljárások jellemző vonása, hogy valamilyen módszerrel oxigént aktiválnak és reagáltatják a lebontandó szennyezővel, vagy a szennyezőket aktiválják és reagáltatják molekuláris oxigénnel, illetve valamilyen kombinációban alkalmazzák ezeket. Jellemző vonása az eljárásoknak a reaktív szabadgyökök képződése, képzése, amik a lebontandó szennyezővel szintén szabadgyökök

3

keletkezése közben reagálnak. A szennyezőkből így képződő gyökök oxigénbefogással az átalakulást elősegítő átmeneti peroxigyökökön és peroxidokon keresztül a szennyezők teljes mineralizációját (széndioxid, víz, szervetlen anionok, stb.) eredményezhetik.

A reaktív szabadgyökök generálására többféle módszert ismerünk és jelen munka is részletesen foglakozik az ismert és használt módszerek többségével.

A környezetvédelemmel kapcsolatos kutatásaim elkezdésekor, a 90-es évek elején a szándék mellett bizonyos analitikai és reakciókinetikai tapasztalataim voltak csak, a kutatásokhoz szükséges eszköz, műszer viszont (a Tanszék akkori minimális felszereltségi szintjét nem számítva) nem, mint ahogy hiányoztak erre a pénzügyi források is. A készülékeket, eszközöket az első időszakban házilag terveztem, építettem, majd lelkes és tehetséges ifjú munkatársaim csatlakozásával közösen. Ebben az időszakban dokumentált szakmai eredmények szempontjából az előrehaladás nem volt mindig kellően tempós, viszont a már megépített készülékeink "lelkét" jól ismertük. E munkának is lett azután mások számára is (publikációk formájában is) használható hozadéka. Ennek megfelelően dolgozatom kiterjed egyrészt a módszerek megismerésére és fejlesztésére, másrészt alkalmazásukra. Az alkalmazások során – a szokásos mérnöki gyakorlattól eltérően, vagyis hogy a folyamatok kimenő paramétereit optimalizáltuk a bemenő paraméterek változtatásával - arra voltunk/vagyunk kíváncsiak, hogy mi történik a "fekete dobozban". Ennek értelmében tanulmányoztuk a végbemenő átalakulási folyamatok kémiai jellegzetességeit (az átalakulások kémiai mechanizmusát) és időbeli lefolyását (reakciókinetikai viselkedését). А módszerfejlesztéseknél pedig arra törekedtünk, hogy a lehetőségeinkhez képest minél behatóbban megismerjük a módszerek jellegzetességeit, és ennek ismeretében fejlesszük a módszerek bizonyos elemeit. Ebbe a fejlesztésbe tartozik bizonyos anyagok (pl. fotokatalizátorok) előállítása, a vizsgáló és minősítő eljárások javítása és természetesen az egész folyamat optimalizálása.

A leírtaknak megfelelően a jelen munka két fő részre tagozódik.

A módszerfejlesztések és vizsgálatok sorában részletesen kitérek az általunk is alkalmazott

- a csendes elektromos kisülésen,
- az ultraibolya (UV) és vákuum-ultraibolya (VUV) sugárzáson,
- az ózonon,
- a heterogén fotokatalízisen

alapuló gyökgenerálási eljárásokra, melyeket az 1. fejezetben tárgyalom.

A felsorolt módszerek alkalmazása szempontjából külön tárgyalom a

- levegő (2.fejezet)
- vizek (3.fejezet)

szerves szennyezőinek eltávolítására vonatkozó vizsgálataink ide kívánkozó eredményeit. Az irodalmi háttér (kritikai) feldolgozása és elemzése is a felsorolt fejezetek által megkívánt logika szerint történik.

A bemutatott munka hét doktori (PhD) fokoza-tot szerzett munkatársamnak [D1-D7] és a közel ötven diploma-, szak-, projekt- és tudományos diákköri munkát készítő hallgatónak az eredménye is. Szerepem esetenként a feladatok kitűzésére, a kísérletek megtervezésére, a kísérletek során a folyamatos konzultációra, az eredmények értékelésére, kiértékelésére, prezentációjára és természetesen a szükséges technikai és finanszírozási feltételek megteremtésére, döntően a kutatóműhely munkájának szervezésére terjedt ki.

A disszertáció összeállításával - nem tagadva a fokozat megszerzésére irányuló elsődleges célt - szándékom a kutatócsoport legfontosabb eredményeinek kritikai összefoglalása, továbbá egy olyan "forrásmunka" összeállítása, amiből általános áttekintéshez és összefoglalt ismeretekhez juthatnak a tématerületre bekapcsolódni kívánó hallgatók és fiatal munkatársak.

A disszertációhoz függelékként csatolom a dolgozat anyagát képező publikációkat, hogy az érdeklődő olvasó további részletekhez is hozzájusson.

### 1. A nagyhatékonyságú oxidációs eljárások fejlesztése

A kutatás-előkészítést célzó eszköz és módszerfejlesztés igényelte az eljárások olyan mértékű, beható megismerését, amelyek meghaladják az irodalomban eddig leírt ismereteket. Ebből következően jutottunk olyan felismerésekhez, amit mások számára is hasznosíthatónak tartunk. Ebben a fejezetben ennek megfelelően (i) az elsődlegesen ózongenerálást célzó csendes elektromos kisülésben végbemenő átalakulások kinetikai modellezését, (ii) az egyéb gáz és folyadékfázisú vizsgálatokra használt készülékeink fejlesztését, (iii) a vizekben végbemenő gyökös folyamatok reakciókinetikai leírásának módszereit és (iv) a heterogén fázisú fotokatalitikus vizsgálatoknál használt katalizátor előállítási technikáit foglalom össze.

#### 1.1. Csendes elektromos kisülés

A csendes elektromos kisülést jellegzetesen ózon termelésére használják, de természetesen más kémiai átalakulások is lejátszódhatnak benne<sup>1,2</sup>. Maga a reaktor nagyon egyszerű elvi felépítésű [P2,D1] berendezés, amiben dielektrikummal fedett elektródok közötti térben helyezkedik el vagy áramlik az átalakítandó gázelegy, például ózontermelésnél az oxigén tartalmú gáz (1.1. ábra).



1. 1. ábra. A csendes elektromos kisülés reaktorának és elektromos kapcsolásának vázlata Az elektromos tér által létrehozott és felgyorsított töltéssel rendelkező részecskék ütköznek a jelen lévő molekulákkal.<sup>3</sup> Az ütközések jelentős hányada rugalmas ütközés<sup>4</sup>, és csak a gáztér

átlagos energiáját (hőmérsékletét) növeli. A molekulák gerjesztési küszöbenergiáját elérő ütközések azonban hatásosak lehetnek. A létrejövő gerjesztett molekulák egy része valamilyen (pl. sugárzásos) átmenettel lecseng, míg más részük általában gyököket eredményező kötésfelszakítással szétesik, és a képződő gyökök vagy egymással vagy a jelen lévő egyéb molekulákkal reagálnak.

A nagyhatékonyságú oxidációs eljárások vizsgálatához szükség volt ózongenerátorra, amellyel szemben támasztott igény volt a szabályozható teljesítmény, stabilis működés, kellően robosztus szerkezet és a hosszú élettartam. A generátor megépítése és üzemeltetése során felmerültek olyan, az alábbiakban tárgyalandó kémiai és reakciókinetikai jellegű kérdések, amelyek megválaszolására szükség volt.

Annak meghatározására, hogy a bemeneti paraméterek (a gáz nyomása, összetétele, alkalmazott feszültség, stb.) hogyan befolyásolják a generátorban kialakuló ózonkoncentrációt, a következő kísérletsorozat eredményei adtak választ. Különböző reaktornyomásoknál és gázösszetétellel (oxigén és Ar– vagy N<sub>2</sub>–keverékekkel), valamint eltérő elektromos és geometriai paraméterekkel jellemezhető generátorokkal az általunk megtervezett mérőkörrel megmértük a reaktoron áthaladó áramerősséget [P3] és ezzel párhuzamosan mértük a képződő ózon mennyiségét is.<sup>5,6</sup> Jellegzetes kinetikai lefutást mutatnak az ózonképződési görbék (példaként az 1.2. ábra bemutat néhányat).



1. 2. ábra. Ózonfelhalmozódási görbék különböző tápfeszültségek és reaktornyomások esetén tiszta oxigéngáz alkalmazásával (Uk a d vastagságú gáztér átütési feszültsége)

A reaktorban kialakuló egyensúlyi ózonkoncentráció a reaktornyomástól és a tápgáz oxigéntartalmától függ, azonban nagyobb tápfeszültségnél ezt az értéket gyorsabban éri el a rendszer. Kísérleteink, kémiai evidenciák és irodalmi adatok alapján elemi lépésekből álló

kémiai mechanizmust szerkesztettünk [P3] a 1. 1. táblázatban megadott reakciólépések figyelembevételével.

Sorsz.	Reakció	Sebességi együttható	Forrás
1	$O_2 + e \rightarrow 2 O + e$	k <sub>1</sub> lásd később	saját adat
2	$O_3 + e \rightarrow O_2 + O + e$	k2 lásd később	saját adat
3	$O_2 + e \rightarrow O_2(a^1\Delta) + e$	k3 lásd később	saját adat
4	$O_2 + e \rightarrow O_2(b^1\Sigma) + e$	k4 lásd később	saját adat
5	$O_2 + e \rightarrow O(^1D) + O + e$	k₅ lásd később	saját adat
6	$O + O_2 + O_2 \rightarrow O_3 + O_2$	$k_6 = 2,3 \times 10^8 \text{ dm}^6 \text{mol}^{-2} \text{s}^{-1}$	7
7	$O_3 + O \rightarrow 2 O_2$	$k_7 = 5,7 \times 10^6 \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{s}^{-1}$	4
8	$O_3 + O(^1D) \rightarrow O_2 + O + O$	$k_8 = 7,2 \times 10^{10} \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{s}^{-1}$	4
9	$O_3 + O(^1D) \rightarrow 2 O_2$	$k_9 = 7,2 \times 10^{10} \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{s}^{-1}$	4
10	$O_2 + O + O \rightarrow 2 O_2$	$k_{10} = 2,6 \times 10^9 \text{ dm}^6 \text{mol}^{-2} \text{s}^{-1}$	4
11	$O_3 + O_2(a^1\Delta) \rightarrow 2 O_2 + O_2$	$k_{11} = 1,7 \times 10^6 \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{s}^{-1}$	8
12	$O_3 + O_2(b^1\Sigma) \rightarrow 2 O_2 + O$	$k_{12} = 9 \times 10^9 \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{s}^{-1}$	5
13	$O_2 + O_2(b^1\Sigma) \rightarrow 2 O_2$	$k_{13} = 2,4 \times 10^4 \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{s}^{-1}$	5
14	$O_2 + O_2(a^1\Delta) \rightarrow 2 O_2$	$k_{14} = 1,3 \times 10^3 \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{s}^{-1}$	5
15	$O_2 + Ar + O \rightarrow O_3 + Ar$	$k_{15} = 1.4 \times 10^8 \text{ dm}^6 \text{mol}^{-2} \text{s}^{-1}$	9
16	$Ar + O + O \rightarrow O_2 + Ar$	$k_{16} = 3.9 \times 10^8 \text{ dm}^6 \text{mol}^{-2} \text{s}^{-1}$	10
17	$\mathrm{Ar} + \mathrm{O}_2(\mathrm{b}^1\Sigma) \to \mathrm{O}_2 + \mathrm{Ar}$	$k_{17} = 2,4 \times 10^4 \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{s}^{-1}$	11
18	$O + O_2 + N_2 \rightarrow O_3 + N_2$	$k_{18} = 2,1 \times 10^8 \text{ dm}^6 \text{mol}^{-2} \text{s}^{-1}$	11
19	$N_2 + O + O \rightarrow O_2 + N_2$	$k_{19} = 2,3 \times 10^9 \text{ dm}^6 \text{mol}^{-2} \text{s}^{-1}$	11
20	$N_2 + O_2(a^1\Delta) \rightarrow O_2 + N_2$	$k_{20} = 8,4 \times 10^1 \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{s}^{-1}$	12
21	$N_2 + O_2(b^1\Sigma) \rightarrow O_2 + N_2$	$k_{21} = 1,2 \times 10^6 \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{s}^{-1}$	12
22	$N_2 + e \rightarrow N_2(A^3\Sigma) + e$	k <sub>22</sub> lásd később	saját adat
23	$N_2(A^3\Sigma) + O_2 \rightarrow N_2 + 2 O$	$k_{23} = 3.9 \times 10^{12} \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{s}^{-1}$	13

1. 1. táblázat. Az ózonképződésre javasolt reakciómechanizmus

A reakciókinetikai szimulációját<sup>\*</sup> és paraméterbecslését a csak oxigéntartalmú tápgázzal végzett mérésekkel kezdtük. Első körben az *1,2,6,7* és *10* reakciólépésekből indultunk ki, majd az ózonképződés kinetikai szimulációja alapján addig bővítettük a mechanizmust, míg kielégítő egyezést nem kaptunk a mért és illesztett adtok között.<sup>14</sup> A paraméterbecslési

<sup>\*</sup> A szerző e helyen is köszönetet mond Peintler Gábor egyetemi docens úrnak (SZTE, Fizikai Kémia Tanszék), hogy a kinetikai illesztő-programot a rendelkezésére bocsátotta és használatában segítette

eljárások során megmutatkozott, hogy egy adott geometriájú ózongenerátorban az elektronütközéses (1-5) reakciók eltérő értékeivel kaptunk csak megfelelő illeszkedést a mért pontokra.

A közös jellegzetességek megkeresése arra vezetett, hogy különböző geometriájú generátorokra az elektronütközéses reakciókra formálisan elsőrendűként felírt

$$r = -\frac{d[M_i]}{dt} = k_i[M_i] = \frac{Qd}{V}k \times [M_i]$$

sebességi egyenletben a generátor egységnyi gázterén átfolyó (Q) töltésmennyiséggel és a töltések által megtett úttal (d, a gáztér szélessége) súlyozott, úgynevezett normalizált sebességi együtthatókat célszerű bevezetni. Az így számított normalizált sebességi együtthatók valóban függetlenek az ózongenerátor geometriai felépítésétől és az alkalmazott tápfeszültségtől, mint azt az 1.3. ábrán bemutatott adatok alátámasztják.



1. 3. ábra. Normalizált sebességi együtthatók a reaktor egységnyi gázterén átfolyó töltésmennyiség súlyozva a töltések által megtett úttal (Qd/V)

Az argonnal illetve nitrogénnel higított oxigénben képződő ózon kinetikai viselkedésének értelmezéséhez [P4] a fenti reakciómechanizmust ki kellett egészíteni a *16,17* valamint a *18-23* reakciókkal. Említést érdemel, hogy a mechanizmussal jól tudjuk értelmezni azt a mások által is megállapított tényt, hogy a kiindulási gázkeverékben az oxigén nitrogénnel való hígításánál, az oxigénkoncentráció csökkentésénél kisebb mértékben csökken az ózon felhalmozódási sebessége (levegőben fele annyi ózon képződik, mint tiszta oxigénben, ha semmilyen más paramétert nem változtatunk). Az elektronütközéssel gerjesztett nitrogén (*22. reakció*) oxigénmolekulával való bimolekuláris ütközése (*23. reakció*) ugyanis az ózon prekurzorát, oxigénatomot eredményezi.

A szimulációs eredmények igazolták azt az egyébként sem meglepő felismerést, hogy az ózonban realizálódó átalakulások és a gáztérben bekövetkező ütközések száma között kapcsolat teremthető. Ezen ütközésekhez csak az elektronütközéseket vettük figyelembe, tekintettel arra, hogy a gáztérben azok lényegesen hosszabb utakat futnak be, mint a molekuláris méretű ionok és döntő hányadban csak az elektromos tér által felgyorsított elektronok tesznek szert a molekulák gerjesztéséhez szükséges energiára. Publikációinkban [P4, P6] részletesen kifejtett megfontolásokból következően egyszerűen belátható, hogy az elektronütközési reakciókra megadott sebességi egyenlet

$$r = -\frac{d[M_i]}{dt} = k_i[M_i] = \frac{Qd}{V}k \times [M_i] = \frac{Qd}{V}\frac{1}{F}Z_{\varepsilon,i}^*[M_i]$$

alakban felírható, ahol  $Z_{\varepsilon,i}^* = (Z_{\varepsilon,i}/Z)(n_M/n)$  olyan elektronokkal való relatív ütközési szám, ahol az ütköző elektron energiája meghaladja az adott gerjesztett állapot gerjesztési  $\varepsilon, i$ küszöbenergiáját és  $n_M/n$  a célmolekula részhányada a gáztérben. Az összes ütközés közül csak a  $Z_{(\geq\varepsilon)} = Ze^{-\varepsilon, i/E\lambda}$  számú ütközés lehet hatásos, ahol *E* a gáztérben az elektromos tér erőssége és  $\lambda$  az ütközésben részt vevő részecske közepes szabad úthosszúsága az adott körülmények között (nyomás, hőmérséklet és a jelenlévő gázok minősége). A  $Z_{\varepsilon,i}^*$ kiszámításánál a gáztér nyomása, hőmérséklete és összetétele mellett figyelembe vettük a jelen lévő molekulák elektronütközéssel való gerjesztésének az elektron energiájától függő hatáskeresztmetszeteit is a teljes ütközési hatáskeresztmetszetek mellett.

	Oxigén kiindulási gáz			O <sub>2</sub> és N <sub>2</sub> keveréke			
O <sub>3</sub> tartalom a gázelegyben	k <sub>1</sub> *	k <sub>2</sub> *	k <sub>3</sub> *	k <sub>4</sub> *	k5*	N <sub>2</sub> tartalom a gázelegyben	k <sub>22</sub> * számolt
0	0,40	20	0,038	0,010	0,0067	14,0	0,0543
2	0,34	18	0,035	0,0095	0,0050	20,9	0,0545
4	0,30	17	0,033	0,0087	0,0046	36,7	0,0560
6	0,26	16	0,031	0,0080	0,0043	47,2	0,0587
8	0,23	15	0,029	0,0075	0,0035	73,6	0,0640
10	0,21	14	0,028	0,0070	0,0033	84,2	0,0660
paraméterbecsléssel	0,33	22	0,018	0,007	0,0065		
illesztett	$\pm 0,01$	±2	$\pm 0,003$	$\pm 0,0005$	$\pm 0,001$		

1.2. táblázat. Az elektronütközési reakciók számolt és a mérési adatok alapján becsült reakciókinetikai paraméterei

A gyakran előforduló kisméretű molekulák (mint az oxigén<sup>7</sup>, az argon<sup>15,16</sup>, a nitrogén<sup>17</sup> és az ózon<sup>18</sup>) energiafüggő elektronütközéses hatás-keresztmetszet értékeire az irodalomban megtalálható adatokat használtuk. Sajnos az általunk vizsgált (ld. később) szerves

molekulákra az irodalomban nem állnak rendelkezésre ezek a számításokhoz szükséges adatok, ezért ezekre nem is tudtuk elvégezni ezen számításokat.

Az elektronütközések alapján számított és a paraméterbecsléssel kapott  $k_i^*$  normalizált sebességi együtthatók jó egyezést mutattak, amire számos példát sorolunk fel az erről megjelent publikációinkban és illusztrációként néhányat az 1. 2. táblázatban.

#### 1. 2. Xe-excimer VUV lámpa építése vizsgálata

A szép magyar nevén ibolyántúli, vagy a mostanában használatos elnevezéssel ultraibolya (UV) és vákuum-ultraibolya (VUV) sugárzás és kombinációja más anyagokkal (O<sub>3</sub>, H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> valamint H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> és Fe(III)/Fe(II), azaz a Fenton eljárás) talán a leggyakrabban használatos nagyhatékonyságú oxidációs lejárások közé tartozik. Az ez irányú kutatásokról megjelenő több ezer folyóiratcikk mellett számos monográfia is megjelent a területről, amelyek közül talán érdemes kiemelni *Masschelein*<sup>19</sup> és *Oppenländer*<sup>20</sup> könyvét.

A fotooxidációs folyamatokra általánosságban elmondható, hogy a folyamatokat indító

$$C + h\nu \rightarrow C^*$$

fotokémiai lépésben a fény hatására gerjesztett állapotú szerves részecske képződik. A gerjesztett állapot lecseng, a molekula vagy szétesik, vagy elektronátmenettel járó

$$C^* + O_2 \rightarrow C^{+} + O_2^{-}$$

reakcióba léphet az alapállapotú vízben oldott oxigénnel. A gyökképződés másik lehetséges útja a szerves molekula

$$RX + h\nu \to R\cdot + X\cdot$$

típusú hasadása gyökökre, amelyek további láncreakciókban bontják el a szennyezőket.

A fotooxidáció hatékonysága függ a vízben oldott anyagok fényelnyelésétől, a folyamatok kvantumhasznosítási tényezőjétől, az alkalmazott sugárzás hullámhosszúságától, valamint az oldott oxigén koncentrációjától.

A legelterjedtebben alkalmazott sugárforrások a különböző nyomású higanygőzlámpák, amelyek emissziós tartománya a higanygőz nyomásával jól szabályozható. A kisnyomású higanygőzlámpa döntően 254 nm-en sugároz. Kis költségigénye miatt elterjedten alkalmazzák levegő és vizek fertőtlenítésére, főként a gyógyászatban.

A közép- és nagynyomású higanygőzlámpák kisebb energiájú fotonokat emittálnak, ezért a szennyezők fotolitikus lebontására kevésbé elterjedtek. Jól használhatók azonban a foto-Fenton reakcióknál és a heterogén fotokatalitizátorok gerjesztésére. A látható és ultraibolya fotolízis használata meglehetősen korlátozott, ugyanis a sugárzás energiája az esetek döntő hányadában nem elegendően nagy a folyamatok elindításához.

Vákuum-ultraibolya fénynek a 200 nm-nél rövidebb hullámhosszúságú fénysugárzást nevezzük. Elnevezése abból adódik, hogy levegőben gyorsan elnyelődik, így csak vákuumon, illetve nem abszorbeáló gázokon (pl. Ar, N<sub>2</sub>) hatol át. A VUV fotonok energiája (E>7,2 eV) elegendően nagy a legtöbb kémiai kötés felszakításához, így számos kémiai átalakulást indíthatnak.<sup>21,22</sup>

A legtöbb anyag nagy moláris abszorbanciája miatt a VUV fény nagyon rövid úthosszon elnyelődik, a reakciók az oldat összes térfogatához képest nagyon kicsi térfogatban (rétegben) játszódnak le,<sup>23,24</sup> így a ténylegesen besugárzott és a teljes oldattérfogat aránya, valamint a reakcióelegy keverése lényeges az átalakulások sebessége szempontjából.

A 185 nm-nél rövidebb hullámhosszúságú fény energiája már a víz

$$H_2O + h\nu \rightarrow HO + H \cdot \lambda < 185 \text{ nm}$$

bontásához is elegendő. A víz moláris abszorbanciája 172 nm-en, gázfázisban  $\epsilon_{172}\approx550 \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{cm}^{-1}$ ,<sup>25</sup> folyadékfázisban közelítően  $\epsilon_{172}=10.8 \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{cm}^{-1}$ .<sup>26</sup> A víz kvantumhasznosítási tényezője 147–185 nm tartományban 0,72 és 0,33 értékek között változik<sup>27</sup>, 172 nm-en 0,42.<sup>28</sup> A viszonylag nagy kvantumhasznosítási tényező és moláris abszorbancia biztosítja a hidroxil- és hidrogéngyökök nagy lokális koncentrációját.

A vákuum-ultraibolya fény lehetséges gyakorlati alkalmazásai közé tartozik – a környezetkémiai felhasználás mellett – felületek tisztítása,<sup>29</sup> vékonyrétegek bontása, vékony filmek (vezetők, félvezetők) leválasztása különböző felületekre.<sup>30,31</sup>

A vákuum-ultraibolya fotolízis környezetkémiai szempontból legígéretesebb területe a vizes oldatok fotolízise, amely a hidroxilgyökök generálása révén igen hatékony a vizek szerves mikroszennyezőinek eltávolításában. A gyakorlatban is jól használható sugárforrások kifejlesztése nyomán intenzív kutatások indultak ezen a területen.<sup>32,33,34,35,36,37</sup>

A VUV fotolízis egyszerűsége mellett előnye az, hogy nem használ kémiai adalékokat, így segítségével a gyógyászatban vagy a mikroelektronikai iparban használt ultratiszta víz is előállítható. Ez az előny a kémiai és reakciókinetikai alapkutatásokban is jól hasznosítható.

Érdeklődésünk alapjában véve azért fordult a VUV fotolízis felé, mert "tiszta" OH-gyök forrásnak reméltük, amivel ez egyéb folyamatoktól elkülönülten tanulmányozhatjuk a szennyezők OH-gyökkel végbemenő reakcióit. További motivációt jelentett, hogy a

sugárforrások csendes elektromos kisüléssel működő eszközök, amiknek építésében voltak tapasztalataink. A munka elkezdésekor ugyan már voltak kereskedelmi forgalomban kapható sugárforrások, de számunkra nem (még talán most sem) megfizethető áron, ezért rákényszerültünk a sugárforrás építésére. Az excimer lámpák működési elve<sup>38,39</sup> az, hogy csendes elektromos kisülésben nemesgáz és/vagy halogén atomok gerjesztődnek, gerjesztett dimereket (*excimer = exci*ted di*mer*) képeznek, amelyek elbomlanak meghatározott hullámhosszúságú fény kibocsátása közben. A víz homolíziséhez elegendően nagy energiájú, 172 nm-en sugárzó Xe-excimer lámpa példáján bemutatva, a következő folyamatok játszódnak le; csendes elektromos kisülésben, az elektromos mező által felgyorsított nagy sebességű elektronok ütköznek xenon atomokkal,

$$Xe + e^- \rightarrow Xe^* + e^-$$

majd a képződő gerjesztett xenon atomok semleges atomokkal ütközve instabil gerjesztett dimereket képeznek,

$$Xe + Xe + Xe^* \rightarrow Xe_2^* + Xe$$

amelyek néhány nanoszekundum alatt elbomlanak,

$$Xe_2^* \rightarrow Xe + Xe + hv$$
 ( $\lambda = 172 \pm 14 \text{ nm}$ )

és gerjesztési energiájuk jelentős részét VUV foton formájában adják le. A kibocsátott fény hullámhosszúsága függ a gáztöltet összetételétől, így az Ar<sub>2</sub> 126 nm, a Xe<sub>2</sub> 172 nm, a KrCl 222 nm, a XeF 351 nm hullámhosszúságú fény kibocsátása közben stabilizálódik. Az excimer lámpák alkalmazásának előnye az excimer lézerekkel szemben a gyakorlatilag folyamatos fénykibocsátás, más UV és VUV lámpákkal szemben pedig, hogy csak egy adott, viszonylag kis félértékszélességű hullámhossztartományban sugároznak.<sup>40</sup>

Az általunk tervezett és készített Xe-excimer lámpák (1.4. ábra.) Suprasil jelzésű szintetikus kvarcból készült két koncentrikus csőből állnak [P18,D4], a közöttük lévő teret 1 bar nyomású nagytisztaságú (Messer-Griesheim, 4.0) xenon gázzal töltöttük meg. A nagyfeszültségű elektród az áramvezetésre szolgáló elektrolittal feltöltött belső csőbe merült. Az erős melegedés miatt szükség volt az elektrolit hűtésére. Ezt egy zárt hűtőkör beiktatásával oldottuk meg, amelyben kis vezetőképességű (R>18 MΩ) termosztált víz áramlik egy, az elektrolitba merülő üveghűtőn keresztül.



1.4. ábra. Az általunk épített Xe-excimer lámpa (a) és a nagyfeszültségű elektród hűtésének (b) vázlata

A másik, földpotenciálra kapcsolt elektród a külső csőre húzott alumíniumháló volt, ha a lámpa gáztérbe, illetve a külső csőre tekert platina szál, ha vizes oldatot tartalmazó reaktorba merült. A lámpát vagy egy 20 kV-ig folyamatosan növelhető feszültségű 50 Hz-es transzformátor vagy egy Osiris típusú (Kalotronics Bt.)<sup>\*</sup>tápegység hajtotta meg, aminek feszültsége 0-10 kV között változtatható, a frekvenciája 20 kHz.



1. 5. ábra. Kísérleti elrendezés sémája gázfázisú vizsgálatokhoz

A kísérleti berendezés nagyon hasonlatos volt mind gáz, mind folyadékfázisú vizsgálatoknál (az 1. 5. ábra a gázfázisú vizsgálatokhoz használt reaktor vázlatát mutatja). A lámpa általában egy termosztálható reaktortérbe merült és a lámpa körül áramlott a reakcióelegy. Folyadékfázisú vizsgálatoknál a reakcióelegyet cirkuláltattuk a reaktor és egy termosztálható tartály között. Az oldat oldott gázkoncentrációját is a tartályban állítottuk be, és abból vettük a vizsgálati mintákat is.

<sup>\*</sup> A tápegység tervezéséért, elkészítéséért és lelkes munkájáért e helyen is köszönet illeti Kalocsai László elektromérnököt (Kalotronics Bt.)

A VUV tartományban – a víz és egyéb oldószerek fényelnyelése miatt – elsősorban gázhalmazállapotú aktinométereket alkalmaznak.

A dinitrogén-oxid esetében a fény hatására lejátszódó

$$2 \text{ N}_2\text{O} + h\nu \rightarrow 3/2 \text{ N}_2 + 1/2 \text{ O}_2 + \text{NO}$$

reakció nitrogénre vonatkoztatott kvantumhasznosítási tényezője  $\lambda$ =213,9; 184,9 és 147 nmen  $\Phi$ =1,40±0,1, míg  $\lambda$ =123,6 nm-en  $\Phi$ =1,18±0,03<sup>41</sup>. A N<sub>2</sub>O hátránya, hogy a módszer nagyon gondos hőmérséklet- és nyomásellenőrzést igényel.

A dinitrogén-oxidnál egyszerűbb, így könnyebben alkalmazható az *etilén*, amelynek VUV fotolízise során hidrogén és acetilén keletkezik. A hidrogén képződésére vonatkoztatott kvantumhasznosítási tényezője a 147 és 185 nm közötti hullámhosszúság tartományban  $\Phi_{\rm H_2}$ =0,42 ± 0,05, a nyomástól és a hőmérséklettől függetlenül <sup>42</sup>.

A *széndioxid* csak a 100 – 160 nm közötti hullámhosszúságú fény intenzitásának meghatározására alkalmas, a

$$2 \text{ CO}_2 \rightarrow 2 \text{ CO} + \text{O}_2$$

reakcióban bomlik el, a bomlás kvantumhasznosítási tényezője  $\Phi=1,0.^{43}$ 

A VUV fény intenzitásának meghatározására leggyakrabban az *oxigén* aktinometriát használják<sup>44</sup>, mert

- széles hullámhosszúság-tartományban használható (130 190 nm),
- a keletkező ózon analízise egyszerű,
- nagyon érzékeny a  $10^{12}$ - $10^{15}$  foton s<sup>-1</sup> közötti intenzitások meghatározására.

A VUV sugárzás hatására lejátszódó

$$O_2 + hv \rightarrow O \cdot + O \cdot$$
$$O \cdot + O_2 + O_2 \rightarrow O_3 + O_2$$

reakciók alapján az ózonképződésre javasolható elméleti kvantumhasznosítási tényező  $\Phi=2,0$ . Tekintve, hogy az oxigén abszorpciós hatáskeresztmetszete<sup>22</sup>  $\lambda=172$  nm-en  $\sigma=6\times10^{-19}$  cm<sup>2</sup> ( $\epsilon=156$  dm<sup>3</sup>mol<sup>-1</sup>cm<sup>-1</sup>), ezt a hullámhosszúságú fényt az atmoszférikus nyomású oxigén néhány mm-e elnyeli. Az ózon abszorpciós hatáskeresztmetszete ezen a hullámhosszúságon  $\sigma=8,1\times10^{-19}$  cm<sup>2</sup>, ( $\epsilon=211$  dm<sup>3</sup>mol<sup>-1</sup>cm<sup>-1</sup>) <sup>45</sup> majdnem másfélszerese az oxigénének. *Eliasson és Kogelschatz*<sup>46</sup> az oxigén vákuum-ultraibolya fotolízisének vizsgálata során azt találta, hogy az ózon koncentrációja 1%-os konverziók felett nem növekszik lineárisan az idővel, hanem egy telítési értékhez tart.

A lámpa működésének ellenőrzéséhez és az általa kibocsátott fényteljesítmény megállapításához mindenek előtt megvizsgáltuk a lámpa ózontermelését. Különböző nyomású tiszta oxigéngázban, és atmoszférikus nyomású argon-oxigén gázelegyek sorozatában VUV megvilágítás hatására az ózonképződés sebessége növekedett a megvilágítási idővel, az oxigén koncentrációjával, és a lámpát tápláló feszültség növelésével [P8, P18]. Az 1.6. ábra tipikus felhalmozódási (megvilágítási idő-ózonkoncentráció) görbéket mutat.



1. 6. ábra. Ózonfelhalmozódási görbék zárt reaktorban, különböző reaktornyomásokon (oxigénkoncentrációknál). (A folytonos vonalak a 1.3. táblázatban megadott modellel végzett szimulációk eredményét mutatják.)

Az ábrán bemutatott adatok alapján is látszik, az ózon felhalmozódásának sebessége nem egyenesen arányos a megvilágítási idővel, ami kétségessé teszi azon korábbi megállapításokat, hogy a folyamat kvantumhasznosítási tényezője 2.

Az ózonképződés leírására kinetikai modellszámításokat végeztünk. A kinetikai modellt egy közönséges differenciálegyenlet-rendszer írja le, amelyet a ZITA 4.0 programcsomag<sup>47</sup> segítségével oldottunk meg. Kezdetben egy 20 elemi kémiai lépésből álló mechanizmusból indultunk ki. A modellezés során az egyes reakciókra elvégzett érzékenységi teszt, illetve a sebességi együtthatók részletes analízise azt mutatta, hogy az ózon felhalmozódás szempontjából a már bemutatott

$$O_2 + hv \rightarrow O \cdot + O \cdot$$
$$O \cdot + O_2 + O_2 \rightarrow O_3 + O_2$$

két reakción túl a

$$O \cdot + O_3 \rightarrow 2 O_2$$
$$O \cdot + O_2 + O_2 \rightarrow O_3 + O_2$$

reakcióknak van jelentős szerepe. A szimulált ózon felhalmozódási görbéket a 1.6. ábrán a kihúzott vonalak jelölik.

A modellszámítások során kapott szimulált ózonkoncentrációk felhasználásával kiszámítottuk az ózonképződésre vonatkozó kvantumhasznosítási tényezőt a  $\Phi_t = [O_3]_t / k_A \cdot t$  a képlettel, ahol  $k_A$  az oxigénatomot képező reakció sebességi együtthatója,  $[O_3]$  az ózon koncentrációja a t reakcióidőnél. Ezt ábrázolva a reaktorban kialakuló ózon- és oxigénkoncentráció függvényében az 1.7. ábrán bemutatott lineáris függéshez jutottunk.



1.7. ábra. Kvantumhasznosítási tényező az oxigénnyomás függvényében

Ez a függés megadható a  $\Phi = 2 - 1,10 [O_3] / [O_2]^{1,94}$  egyenlettel [P8]. Az összefüggés alkalmazásának előnye, hogy a folyamat pontos kinetikájának modellezése nélkül, pusztán a kezdeti oxigén és a kialakuló ózonkoncentráció ismeretében számítható a kvantum-hasznosítási tényező, és így a lámpa fényteljesítménye. Az összefüggés használhatóságát igazolja, hogy különböző tápfeszültséggel, áramlásos és statikus reaktor üzemmódban elvégzett vizsgálatokból számított kvantumhasznosítási tényezők, illetve azok ózonkoncentrációtól való függése, ha atmoszférikus nyomáson végeztük a kísérleteket független volt a változtatott paraméterektől (1.8. ábra).

A modellszámítások egy másik sorozatát is elvégeztük a fénysugárzás reaktorban való inhomogén eloszlásának és az anyagféleségek diffúziójának figyelembevételével. Az eredmények azt mutatták, hogy az oxigénatomok koncentrációja ugyan erősen függ a lámpától való távolságtól (1.9. ábra), azonban az oxigén és az ózonmolekulák eloszlása a reaktorban gyakorlatilag homogénnek tekinthető.



1.8. ábra. Eltérő kísérleti paraméterekkel (tápfeszültség, reaktor üzemmód) számított kvantumhasznosítási tényezők Ennek megfelelően jó közelítéssel leírható a rendszer, ha azt homogénnek tekintjük.



1.9. ábra. Az oxigénatom koncentrációjának szimulált eloszlása a lámpától való távolság függvényében atmoszférikus oxigénnyomáson

A vizsgálatok folytatásában a VUV lámpával megvilágított folyadékban lejátszódó folyamatok behatóbb megismerését tűztük ki célul. Reméltük azt, hogy találunk alkalmas kémiai aktinométert a VUV sugárzás intenzitásának mérésére. A vizsgálatok során különböző fényteljesítménnyel, szabályozott koncentrációjú oldott oxigént tartalmazó vizet sugároztunk be és mértük az egyetlen, körülményeink között mérhető termék, a hidrogén-peroxid mennyiségének változását a már bemutatott cirkulációs reaktorban. A reaktorhoz egy termosztált kiegyenlítő tartály kapcsolódott, amelyben lévő oldaton keresztül oxigéntartalmú gázt átbuborékoltatva biztosítható volt a kívánt oldott oxigénkoncentráció a reaktorban.

Mérési eredményeink szerint [C6,P18] a képződő hidrogén-peroxid mennyiségét a lámpa tápfeszültségével szabályozható fényteljesítmény, az oldatban az oxigén- és a képződő termék koncentrációja határozta meg. Jellegzetes hidrogén-peroxid felhalmozódási görbéket mutatok be az 1.10. ábrán.



1.10. ábra. Hidrogén-peroxid felhalmozódási görbék különböző oxigéntartalmú oldatokban (a görbék jelentésének magyarázata a szövegben)

A telítési jellegű görbéket első közelítésben az

$$n = \frac{a \cdot t}{b \cdot t + 1}$$

alakú empirikus összefüggéssel írtuk le, ahol *n* a képződő hidrogén-peroxid mennyiség, *a* és *b* a kísérleti körülményektől függő állandók. A különböző kísérleti körülményekkel elvégzett mérések adataira egymástól függetlenül illesztett görbék alapján megállapítható volt a fenti összefüggésben szereplő *a* paraméter oxigénkoncentrációtól való függése

$$a = a^* \frac{A \cdot [O_2]}{A \cdot [O_2] + 1}$$

formában. Az így meghatározott paraméterekkel számított adatok az 1.10. ábra folytonos vonallal kihúzott görbéi. A kifejezésben szereplő, csak a lámpa fényteljesítményétől függő paraméter kifejezhető  $a^* = I \cdot \Phi'$  alakban, ahol *I* a lámpa fényteljesítménye és  $\Phi'$  az egy elnyelt foton által képződő H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> mennyisége a megvilágítás kezdetén.  $\Phi'$  ismeretében, a hidrogénperoxid képződés kezdeti sebességének mérésével a lámpa fényteljesítménye meghatározható lenne vízben is.

Ezen állandó megállapításához ismét reakciókinetikai modellezést, és a modell alapján paraméterbecslést végeztünk. Ehhez a 1.3. táblázatban megadott elemi kémiai lépéseket vettük figyelembe. A VUV sugárzás vízben való nagymérvű elnyelődéséből adódó inhomogenitása miatt a kémiai események pontos leírására homogén rendszerekben alkalmazott szimulációs módszerek nem adaptálhatók fenntartások nélkül. A modell felépítésénél figyelembe kellett venni, hogy a kémiai események a teljes térfogathoz képest csak az oldat nagyon kis részletében zajlanak. Feltételezhető volt, hogy a lámpa felszínéhez közel (~0,1 mm-es rétegen belül) játszódik le a meghatározó fotokémiai reakció, a víz homolízise.

Sorsz.	Reakció	Paraméterek*	Forrás
1	$H_2O \xrightarrow{hv} HO· + H·$	$p_1=2,6\pm0,7\times10^{-2}$	saját adat
2	$H \cdot + HO \cdot \rightarrow H_2O$	$k_2^{kalitka} \ge 2,0 \times 10^{13}$ $k_2^{diff} = 7,0 \times 10^9$	saját adat
3	$H \cdot + H \cdot \to H_2$	k <sub>3</sub> =5,0×10 <sup>9</sup>	48
4	$HO \cdot + HO \rightarrow H_2O_2$	$k_4=5,5\times10^9$	49
5	$H \cdot + O_2 \to HO_2 \cdot$	$k_5 = 1,2 \times 10^{10}$	30
6	$HO_2 \rightarrow O_2 \rightarrow H^+$	$k_6=3,2\times10^5$	31
7	$O_2^- + H^+ \rightarrow HO_2^-$	$k_7 = 2,02 \times 10^{10}$	31
8	$O_2 \rightarrow HO_2 + HO_2 + H^+ \rightarrow O_2 + H_2O_2$	$k_8 = 9,7 \times 10^7$	31
9	$2 \operatorname{HO}_2 \rightarrow \operatorname{O}_2 + \operatorname{H}_2 \operatorname{O}_2$	$k_9 = 8,3 \times 10^5$	31
10	$H \cdot + HO_2 \cdot \to H_2O_2$	$k_{10}=1,0\times10^{10}$	30
11	$HO \cdot + HO_2 \cdot \rightarrow H_2O + O_2$	k <sub>11</sub> =6,0×10 <sup>9</sup>	30
12	$HO \cdot + O_2^- \cdot \rightarrow OH^- + O_2$	$k_{12}=8,0\times10^9$	31
13	$H \cdot + H_2O_2 \rightarrow HO \cdot + H_2O$	$k_{13}=6,6\pm0,9\times10^7$	saját adat
14	$\mathrm{HO}^{\cdot} + \mathrm{H}_{2}\mathrm{O}_{2} \rightarrow \mathrm{H}_{2}\mathrm{O} + \mathrm{HO}_{2}^{\cdot}$	$k_{14}=2,7\times10^{7}$	30

1.3. táblázat. A víz VUV fotolízisének reakciómechanizmusa [C6,P18]

\* az elsőrendű sebességi együtthatók s<sup>-1</sup>, a másodrendűek mol  $dm^{-3}s^{-1}$  mértékegységben megadva

A különböző képződő gyökök diffúzióval ennél nagyobb távolságra (~1 mm) eljuthatnak, és e két térrészben zajlanak le a kémiai átalakulások, illetve ezen a vékony rétegen kívül, tehát az oldat legnagyobb részében a részecskék pusztán csak keverednek. A különböző anyagféleségek lámpától mért távolságának eloszlására vonatkozó modellezés eredményét mutatja az 1.11. ábra.



1.11. ábra. Az anyagféleségek koncentrációja levegővel egyensúlyban levő oldatban, a lámpától való távolság függvényében logaritmikus léptékben

Az ábrából is látszik, hogy a nagyon reaktív gyökök koncentrációja viszonylag gyorsan zérus közeli értékre cseng le, amiből — sok minden mellett — például a reaktortervezésre vonatkozóan is következtetések vonhatók le.

A kinetikai modellezések során [P18] első közelítésben meglepőnek tűnt a (2) rekombinációs lépésre kapott, a diffúziókontrollált ( $k_2^{diff}$ ) értéket nagyságrendekkel meghaladó sebességi együttható értéke. Meggondolva azonban, hogy a H és HO gyökök egymás mellett, mintegy "kalitkában" keletkeznek, a sebességi együttható szokatlanul nagy értéke értelmezhető, hiszen a kalitkában nincs diffúziós korlát.

A keletkező gyökök vagy azonnal rekombinálódnak vízzé, vagy diffúzióval elhagyják a kalitkát, és ezután a homogén rendszerekre elfogadott kinetikai törvényszerűségek szerint reagálnak. Figyelembe véve a VUV fényintenzitás (*I*) eloszlását a lámpától való (*x*) távolság függvényében ( $I=I_0 \cdot 10^{-\varepsilon cx}$ , ahol  $\varepsilon$  a víz moláris abszorbanciája, *c* pedig a koncentrációja), továbbá azt, hogy a diffúzióval kikerülő primer gyökök is rekombinálódhatnak, a rekombináció teljes sebességi együtthatóját a végső számítások során minden elemi cellában a

$$k_2 = (k_2^{kalitka} - k_2^{diff}) \times 10^{-\varepsilon cx} + k_2^{diff}$$

formális kifejezéssel vettük figyelembe.

A fotokémiai reakció (1 az 1.3. táblázatban) sebességét egy nulladrendű sebességi egyenlettel adtuk meg. Feltételezve, hogy a víz ( $\varepsilon$ ) moláris abszorbanciája, és kvantumhasznosítási tényezője a lámpa VUV sugárzásának tartományán állandó. A reakció sebességét a lámpától való távolság függvényében minden elemi cella egységnyi térfogatára felírhatjuk  $r_1 = p_1 \cdot 10^{-c\varepsilon x}$  alakban, ahol  $p_1$  a fényforrás felületegységre jutó teljesítményét tartalmazó (nulladrendű) sebességi együttható, c a víz koncentrációja,  $\varepsilon$  a víz moláris abszorbanciája 172 nm-en, x pedig az elemi cella távolsága a lámpától. A lámpa által felületegységenként kibocsátott fotonok száma, az összes elemi cellára összegezve a

$$\int_{0}^{\infty} p_1 \cdot 10^{-c\alpha} dx = \frac{p_1}{\ln 10 \cdot c \cdot \varepsilon}$$

képlettel számítható, míg az oldat által összesen elnyelt fotonok száma, azaz a lámpa által kibocsátott fény intenzitása

$$I = \frac{p_1}{\ln 10 \cdot c \cdot \varepsilon} \cdot A_{lámpa}$$

ahol *A<sub>lámpa</sub>* a lámpa felszíne. A kinetikai modellezéssel szimulált termék-felhalmozódási görbéket szemléltetik az 1.10. ábrán a szaggatott vonallal kihúzott görbék.

Elfogadva a lámpa által kibocsátott fény paraméterbecsléssel megállapított intenzitását, kiszámíthatjuk a hidrogén-peroxid képződésére vonatkozó, még hiányzó tényezőt, aminek értékére  $\Phi$ '=0,028±0,002 adódott.

Mindezek alapján a lámpa intenzitása megadható az alábbi képlettel

$$I = \frac{a^*}{\Phi^{\gamma}} = \frac{a \cdot A \cdot [O_2] + 1}{A \cdot [O_2] \cdot \Phi'}$$

ahol A= $(1,07\pm0,03)$ ·10<sup>4</sup> M<sup>-1</sup> általunk meghatározott tapasztalati állandó, *a* értéke mérési adatokból meghatározható, kifejezését a 17. oldalon adom meg.

A víz VUV fotolízise során azonos mennyiségben keletkeznek erősen redukáló hidrogénatomok és erősen oxidáló hidroxilgyökök, ezért érdemes tűnt megvizsgálni, hogy a két részecske együttesen hogyan hat a besugárzott oldatok oxidációs-redukciós tulajdonságaira. Vizsgálatainkhoz modellvegyületnek a jól ismert redoxi tulajdonságokkal rendelkező hexaciano-ferrát(II)/hexaciano-ferrát(III) rendszert választottuk [P17].

A kísérletek első sorozatában  $5 \cdot 10^{-3}$  mol dm<sup>-3</sup> koncentrációjú hexaciano-ferrát(II), majd hexaciano-ferrát(III) oxigénmentes oldatát sugároztuk be. A mérések nagyon jól igazolták (1.12. ábra), hogy oxigénmentes oldatban pontosan ugyanannyi hexaciano-ferrát (II) oxidálódik, mint amennyi hexaciano-ferrát(III) redukálódik a másik sorozatban.



1.12. ábra. Hexaciano-ferrát komplexek oxidációs és redukciós termékeinek kezdeti képződési sebessége koncentrációjuk függvényében, illetve a hidrogén-peroxid képződésének kezdeti sebessége oxigénnel telített oldatokban

Természetesen ez nem igaz oxigénnel telített oldatban, ott ugyanis sokkal több ferricianid képződik ferrocianidból, mint amennyi ferrocianid ferricianidból. A tapasztalat viszonylag egyszerűen értelmezhető az 1.13. ábrán bemutatott reakciósémával [P17], ugyanis a képződő hidrogénatomokat az oldott oxigén befogja (mint ahogy azt az előző alfejezetben is bemutattuk) és az így keletkező peroxogyök redukálódik tovább hidrogénperoxiddá.



1.13. ábra. Az oxigénnel telített hexaciano-ferrát(II)-oldatok VUV fotolízise során lejátszódó főbb reakciók

Ez a kísérletsorozat jó és szemléletes példa arra, hogy az elsődleges folyamatban keletkező, redukáló tulajdonságú anyagot (H-atom) hogyan lehet rávenni arra, hogy oxidáljon az oxigén közreműködésével, vagy ha úgy tetszik, hogyan lehet aktiválni az oxigént.

### 1.3. Vizsgálatok UV és UV/VUV lámpákkal

A vizsgálatok másik sorozatában a LIGHTTECH Rt. által gyártott kisnyomású, 15 W teljesítményű higanygőz lámpákat használtuk. Az egyik lámpa (GCL307T5L/CELL, típusú, a későbbiekben UV jelzésű) csak az emisszió döntő hányadát adó 254 nm-es sugárzást engedi át, míg a vele minden paraméterében megegyező másik (GCL307T5VH/CELL típusú, a későbbiekben UV/VUV jelzésű), nagytisztaságú kvarc burával szerelt lámpa a 254 nm-es sugárzás mellett átengedi a Hg 185 nm-nél jelentkező VUV sugárzását is. Ennek intenzitása ugyan a 254 nm-es intenzitásnak csak kb. 8 %-a, de már kellően nagy energiájú a molekuláris oxigén vagy a vízmolekula kémiai kötéseinek felszakításához. Megjegyzendő továbbá, hogy a LIGHTTECH Rt. gyártott olyan lámpákat is számunkra<sup>\*</sup>, amelyek minden paraméterében (méret, elektromos teljesítmény) megegyeztek a már bemutatott UV lámpával azzal az eltéréssel, hogy a lámpa kvarcbúráját belülről olyan fluoreszkáló fényporokkal vonták be, aminek hatására a lámpák vagy 360 nm környezetében, vagy a látható tartományban bocsátották ki sugárzásuk döntő hányadát.

A gázfázisú vizsgálatokhoz szerkesztett és épített berendezés vázlatát a 1.14. ábra, a folyadékfázisú vizsgálatokhoz használt berendezését a 1.15. ábra mutatja.

<sup>\*</sup> Köszönet illeti e helyen is Dr. Reich Lajos technológiai igazgatót és Benkő László fejlesztőmérnököt.



1.14. ábra.Gáz fázisú vizsgálatokhoz használt UV/VUV kísérleti elrendezés 1: vivőgáz 2: áramlásmérő 3:fecskendő pumpa 4: fecskendő 5: lámpa 6: reaktor 7: analizátor (GC vagy FT-IR)



1.15. ábra. Folyadékfázisú vizsgálatokhoz használt UV/VUV kísérleti elrendezés 1: tápegység 2. teflon dugó 3.lámpa 4: duplafalú üveg reakcióedény, 5: perisztaltikus pumpa 6: tartály 7:mágneses keverő 8:

rotaméter 9: oxigén/nitrogén palack 10: termosztát

Természetesen megállapítottuk ezen lámpák fényteljesítményét is [P30-P32]. Ebben az esetben jól tudtuk alkalmazni az ultraibolya és látható tartományban jól használható ferrioxalátos aktinometriát. A lámpák teljesítménye ferri-oxaláto aktinometriával mérve  $3,13\cdot10^{-5} (\pm 6,8\cdot10^{-7}) \text{ mol}_{foton} \text{ dm}^{-3} \text{ s}^{-1}$  és a lámpa gázfázisú vizsgálatánál az ózonképződés kezdeti sebessége 2,31·10<sup>-6</sup> mol/s.

#### 1.4. Az ózon gyökös bomlása

A nagyhatékonyságú oxidációs eljárásokat legtöbben az ózonnal hozzák kapcsolatba, mivel ezek az eljárások jelentős számban az ózonhoz is kapcsolódnak. Régen ismert tény, <sup>50,51,52</sup> hogy az ózon bomlása gyökös láncreakció. A folyamat behatóbb tanulmányozását a nyolcvanas években az ózonos ivóvíz-kezelési technológiák ugrásszerű elterjedése indította el. Különösen annak felismerése, hogy a kezelés során a meghatározó kémiai kölcsönhatás nem az ózon közvetlen reakciója a szennyező anyaggal, hanem a bomlásában képződő nagyon reakcióképes gyököké. A bomlás kémiai mechanizmusára vonatkozóan az elmúlt húsz évben számos publikáció<sup>53,54,55</sup> jelent meg, amelyek döntően *Sehested, Holcman, Hart* és munkatársaik<sup>56,57,58</sup> továbbá *Tomiyasu, Fukutomi és Gordon*<sup>59</sup> (későbbiekben *TFG modell*) illetve *Staehelein, Bühler és Hoigné*<sup>60,61,62</sup> (későbbiekben *SBH modell*) munkáira épülnek. Mindkét modell közös vonása, hogy az ózon bomlásával •OH, •HO<sub>2</sub> (•O<sub>2</sub><sup>-</sup>), •O<sub>3</sub><sup>-</sup> (•HO<sub>3</sub>) gyököket produkál. Az *SBH* modell szerint még •HO<sub>4</sub> gyökök keletkezését is bizonyítottnak látják. E két utóbbi modell vázlatát mutatja az 1.16 ábra. Lényegében a *TFG* és *SBH* modellt kritikailag elemezte *Fábián*<sup>63</sup>, majd később lúgos közegű bomlásra vonatkozó eredményeivel kiegészítette<sup>64,65</sup>.



Tomiyasu, Fukutomi, Gordon modell

Staehelein, Bühler, Hoigne modell

1.16. ábra. Az ózonbomlás *TFG* és *SBH* modellje

Az ózon gyökös bomlásával kapcsolatosan az a legfontosabb kérdés, hogy lehet-e úgy vezetni, befolyásolni a bomlást, hogy abból fajlagosan (az egy elbomlott ózon molekulára vonatkozóan) minél több gyök keletkezzék, illetve minél nagyobb koncentrációban keletkezzenek gyökök. Ennek elősegítésére előszeretettel alkalmazzák az ózont kombinálva más anyagokkal vagy módszerekkel. Legismertebb ezek közül a hidrogénperoxiddal és/vagy

ultraibolya sugárzással együtt való alkalmazás, ahol – 1.17. ábrán szemléltetetteknek megfelelően – a gyöktermelés szempontjából optimalizálható az ózonbomlási folyamat.



1.17. ábra. Az ózon hidrogénperoxid és/vagy UV sugárzás iniciálta bomlása

Elsősorban az egészségügyben (művese kezelésben **[P1, C9]**) használatos ózonos vízkezelési munkáinkhoz a berendezéseinket kalibrálni szándékoztuk és megbecsülni azt, hogy adott készülékparaméterek mellett milyen •OH gyökkoncentráció érhető el.

Vizsgálataink kezdetén meglepődve tapasztaltuk, hogy az általában foszfátpufferrel szabályozott pH-jú vizekben az ózonnal való telítés során az oldat pH-jától függő, de jól mérhető mennyiségű  $(1 \times 10^{-6} - 1 \times 10^{-5} \text{ mol } \text{dm}^{-3} \text{ koncentrációjú})$  hidrogénperoxid képződött (1.18.ábra).



1.18. ábra. Az ózonnal való telítés során képződő hidrogénperoxid az oldat pH-jának függvényében

Ezek után kérdésessé vált, hogy lehet-e az ózon saját bomlását vizsgálni, ha hidrogénperoxidtól mentes ózonoldatot sem lehet előállítani. Érdemes megjegyezni, hogy hasonló "csapdahelyzetet" eredményezett az ózon koncentrációváltozásának direkt spektrofotometriás követése a 254 nm-en mérhető, egyébként jelentős ( $\epsilon$ =3010 M<sup>-1</sup>cm<sup>-1</sup>) fényelnyelése alapján. A spektrofotométer fényútjába helyezett küvettában lévő, folyamatosan megvilágított ózonoldat bomlása ugyanis sokkal gyorsabb volt, mint amikor csak meghatározott időnként vett minta fényelnyelését mértük. Ezért ezen spektrofotometriás méréseinket a továbbiakban mindig speciálisan leszűkített réssel és csak a spektrum felvételének idejére való megvilágítással mértük.

Ezen tapasztalatok azt mutatták, hogy az ózon bomlásának kinetikája még számos ponton tisztázatlan, és a felmerülő kérdéseket a gyakorlati alkalmazhatóság érdekében vizsgálni kell. Ennek érdekében tanulmányoztuk a hidrogénperoxid jelenlétének, illetve az UV fénnyel való besugárzásnak a hatását az ózon bomlására. A mérések első sorozatában a hidrogénperoxid hatásának vizsgálatához rögzített pH-jú és ionerősségű oldatban mértük az ózon bomlását. Amint az várható volt a hozzáadott hidrogénperoxid mennyiségének növelése növeli az ózon bomlásának sebességét. Hasonló növekedést tapasztaltunk az oldat pH-jának növelésével.

A vizsgálatok következő sorozatában [P19,C3] 254 nm-en sugárzó kisnyomású higanygőzlámpával megvilágított kvarcreaktorban, rögzített pH-n és ionerősség mellett mértük az ózon átalakulását. A megvilágítás mért intenzitását a reaktor és a lámpa közötti távolság változtatásával szabályoztuk. Az ózonbomlás sebessége mind a megvilágítás erősségével, mind a pH növelésével növekedett (1.19. és 1.20. ábrák).



1.19. ábra. Az ózon bomlássebességének változása a megvilágítás erősségével

Ez utóbbi tapasztalat azt jelezte, hogy a bomláshoz jelentős mértékben hozzájárultak gyökös folyamatok. Ennek kiküszöbölése végett az oldathoz gyökfogóként *terc*-butanolt adtunk. A *terc*-butanol koncentrációjának növelésével az ózon bomlásának sebessége a csak fotokémiai bomlásnak tekintett határértékhez tartott.





$$-\frac{d[O_3]}{dt} = \Phi_{O_3} \frac{\phi_{P_0}}{V} (1 - e^{-2.303l\varepsilon_1[O_3]})$$

sebességi egyenlet (ahol  $\phi_{O3}$  az ózonbomlás kvantumhasznosítási tényezője,  $\phi_{O3}$  a fényáram erőssége, *V* a reaktor térfogata, *l* az ekvivalens fényút [P19],  $\varepsilon$  az ózon moláris abszorbanciája 254 nm-en és *t* a reakcióidő). Az ózonképződést leíró sebességi egyenlet integrálásával a

$$\log \frac{10^{\varepsilon_{1}[O_{3}]l} - 1}{10^{\varepsilon_{1}[O_{3}]_{o}l} - 1} = -\Phi_{O_{3}}\varepsilon_{1}l\frac{\phi_{Po}}{V}t$$

formulához jutunk. Összevetve a kísérleti adatokkal (1.21. ábra) nagyon jó volt az egyezés.



1.21. ábra. Az ózon fotolitikus bomlásának reakcióidő függése (◊ 0,02M; ◆ 0,005 m terc-butanol hozzáadása)

### Reakcióidő/s

Sorsz.	Reakció	Sebességi együttható	Irodalom			
	molekula - molekula reakciók					
(1)	$O_3 + OH^- = HO_2^- + O_2$	48	66			
(2)	$O_3 + HO_2^- = O_3^{} + HO_2^{}$	$(1.57 \pm 0.02) \times 10^7$	paraméterbecslés			
(3)	$O_3 + H_2O_2 = HO_2 + OH$	$(1,83 \pm 1,11) \times 10^{-3}$	paraméterbecslés			
	fotokémiai rea	kciók				
(4)	$O_3 + H_2O + hv = H_2O_2 + O_2$	4.2 x 10 <sup>-1</sup>	&, saját mérésből			
(5)	$H_2O_2 + hv = 2 OH$	4.9 x 10 <sup>-1</sup>	&, saját mérésből			
	protonesere re-	akciók				
(6)	$H_2O_2 = HO_2^- + H^+$	4.5 x 10 <sup>-2</sup>	67			
(7)	$\mathrm{HO}_{2}^{-} + \mathrm{H}^{+} = \mathrm{H}_{2}\mathrm{O}_{2}$	$2.0 \ge 10^{10}$	69			
(8)	$\mathrm{HO}_{2^{-}}=\mathrm{H}^{+}+\mathrm{O}_{2^{-}}$	3.2 x 10 <sup>5</sup>	68			
(9)	$O_2^{-} + H^+ = HO_2^{-}$	2.0 x 10 <sup>10</sup>	70			
(10)	$HO_{3} = O_{3} + H^{+}$	3.7 x 10 <sup>4</sup>	61			
(11)	$O_3^{-} + H^+ = HO_3^{-}$	5.2 x 10 <sup>10</sup>	61			
	gyök-molekula r	eakciók				
(12)	$O_3 + OH = HO_2 + O_2$	1.1 x 10 <sup>8</sup>	69			
(13)	$O_3 + O_2^{-1} = O_3^{-1} + O_2$	5.51 x 10 <sup>9</sup>	61			
(14)	$H_2O_2 + OH = HO_2 + H_2O$	2.7 x 10 <sup>7</sup>	70			
(15)	$HO_2^- + OH = O_2^- + H_2O$	7.5 x 10 <sup>9</sup>	72			
	gyöktranszfer re	eakciók				
(16)	$HO_3 = HO' + O_2$	1.1 x 10 <sup>5</sup>	61			
(17)	$O_3^{-} + (H_2O) = HO^{-} + O_2 + OH^{-}$	5 x 10 <sup>3</sup>	59			
(18)	$OH + O_3^{-} = O_2^{-} + HO_2^{-}$	6 x 10 <sup>9</sup>	71			
	gyökrekombináció	s reakciók				
(19)	$OH + OH = H_2O_2$	5.5 x 10 <sup>9</sup>	72			
(20)	$\mathrm{HO}_{2}^{\cdot} + \mathrm{HO}_{2}^{\cdot} = \mathrm{H}_{2}\mathrm{O}_{2}$	8 x 10 <sup>5</sup>	73			
(21)	$HO_{3} + HO_{3} = H_{2}O_{2} + 2O_{2}$	5.0 x 10 <sup>9</sup>	68			
(22)	$OH + HO_2 = H_2O + O_2$	7.1 x 10 <sup>9</sup>	74			
(23)	$OH + HO_3 = H_2O_2 + O_2$	5 x 10 <sup>9</sup>	68			
(24)	$OH + O_2^- = OH^- + O_2$	1.01 x 10 <sup>10</sup>	76			
(25)	$OH + O_3 = O_3 + OH$	2.5 x 10 <sup>9</sup>	73			
(26)	$HO_{2} + HO_{3} = H_{2}O_{2} + O_{3}$	5.0 x 10 <sup>9</sup>	*			
(27)	$HO_2^{-} + O_2^{-} = HO_2^{-} + O_2$	9.7 x 10 <sup>7</sup>	75			
(28)	$HO_2^{-} + O_3^{-} = HO_2^{-} + O_3$	$1.0 \ge 10^{10}$	*			
(29)	$O_2^{-} + HO_3 = OH^{-} + 2O_2$	1 x 10 <sup>10</sup>	75			
(30)	$O_3^{-} + HO_3^{-} = HO_2^{-} + 2 O_2^{-}$	1.0 x 10 <sup>10</sup>	*			
(31)	$O_2^{-} + O_2^{-} + H_2O = HO_2^{-} + O_2 + OH^{-}$	1. x 10 <sup>7</sup>	77			
(32)	$O_3^{-1} + O_3^{-1} + H_2O = HO_2^{-1} + 2O_2 + OH^{-1}$	9 x 10 <sup>8</sup>	76			
(33)	$O_3^{-} + O_2^{-} + H_2O = HO_2^{-} + O_3 + OH^{-}$	> 109	77			

#### 1.4. táblázat. A hidrogén-peroxid és/vagy UV sugárzás iniciálta ózonbomlásra javasolt mechanizmus és megállapított sebességi paraméterek [P19,C3]

*Az elsőrendű reakciók mértékegysége*  $s^{-1}$ , és a másodrendüeké  $M^{1} s^{-1}$ . <sup>&</sup>kvantumhasznosítási tényező saját mérésből

\*kémia hasonlóság alapján becsült értékek (29, 39). A reakciókinetikai modellezés szerint érzékeny reakciók

Az érzékenységi tesztben nem vizsgált reakciók

Az összefüggéssel meghatározható volt a fotolitikus folyamat kvantumhasznosítási tényezője. A kapott 0,42±0,04 érték jó egyezést mutat a mások<sup>77,78</sup> által egyéb módszerrel meghatározott értékkel.

A mérési eredmények alapján elvégzett reakciókinetikai szimuláció és paraméterbecslés alapján a 1.3. táblázatban megadott mechanizmust és sebességi paramétereket javasoljuk az ózonbomlás leírásához.

A paraméterbecslés és a szimuláció jóságának megítéléséhez megemlítjük, hogy a 1.19. és 1.20. ábrákon a kihúzott vonalak a szimulációval kiszámított adatokat jelölik. A bemutatott mechanizmussal kapcsolatban érdemes annyit megjegyezni, hogy a mechanizmusba felvett és az irodalomban bizonyítottnak tekintett reakciók közel felére alig volt érzékeny a szimuláció.

A bemutatott adatokból is látszik, hogy csak nagyon kevés sebességi paramétert becsültünk a saját méréseinkből, tartva magunkat *Elovitz és Gunten*<sup>79</sup> azon véleményéhez, ami szerint "..there is a wrongful tendency to "re-evaluate" rate constants measured in carefully determined and controlled systems ... with data measured in relatively complex and less controlled systems."

#### 1.5. Heterogén fotokatalizis

A figyelemfelkeltő kutatások eredményeit 1972-ben publikálta *Fujishima* és *Honda*<sup>80</sup> akik vizet bontottak fényenergia felhasználásával. Ez a folyamat egy fotokémiai cellában játszódott le egy fény által gerjeszthető félvezető segítségével. Ezen új tudományos eredményekhez kapcsolódó további kutatások tapasztalatait megfogalmazó közlemények révén ez az addig kevéssé frekventált tudományterület rohamos fejlődésnek indult, ami a mai napig tart. A kutatások középpontjában ma már nemcsak a napenergia kémiai energiává történő közvetlen átalakítása áll, hanem – több más ígéretes cél mellett – a szerves szennyezők lebontását célzó kísérletek eredményeinek környezetvédelemben való felhasználása is. A területről nagyon jó áttekintés jelent meg *Fujishima* és munkatársaitól.<sup>81</sup>

A heterogén fotokatalízis alapja az, hogy egy félvezető megfelelő hullámhosszúságú – a félvezető vegyérték- és vezetési sávjai energiaszintjeinek különbségénél (tiltott sáv) nagyobb energiájú – fénnyel megvilágítva egy elektron a vegyértéksávból a vezetési sávba lép át, és egy pozitív töltésű hibahelyet (lyukat,  $h^+$ ) hagy maga után. Amennyiben az így kialakult katalizátor felületén van olyan elektrondonor és elektronakceptor, amely képes leadni illetve felvenni elektront úgy, hogy mindkét átalakulás energiaszükségletét fedezze a tiltott sáv

energiája, akkor ez kémiai átalakulások sorozatát indíthatja el. Az 1.22. ábra az elmondott folyamatot szemlélteti.



Redoxipotenciál (V)

1.22.. ábra. A heterogén fotokatalízis folyamatának vázlata

A katalizátor alkalmazása során a vele szemben támasztott egyik alapvető követelmény, hogy az átalakulás végén a katalizátor közel változatlan formában maradjon meg. Ehhez fotostabilisnak (a fotokorrózió miatt csak a széles tiltott sávval rendelkező félvezetők jöhetnek számításba), biológiailag inertnek kell lennie. Bizonyos szempontok (pl. látható fénnyel való gerjeszthetőség) miatt az nagyon előnyös, ha a félvezető vezetési és vegyértéksávjai energiaszintjeinek különbsége, vagyis a tiltott sáv szélessége ne legyen nagy. Mindezen feltételeket figyelembe véve a heterogén fotokatalízis gyakorlati felhasználása során a számos félvezető tulajdonságú anyag közül a titándioxid látszik legalkalmasabbnak.

A titándioxid három kristálymódosulata fordul elő a természetben: rutil, brookit és anatáz. A módosulatok közül a rutil a legstabilisabb, a másik két módosulat hevítve rutillá alakul. A brookit előállítása költséges, ezért a fotokémiai vizsgálatokban általában csak a rutilt és az anatázt használják. Az esetek többségében az anatáz hatékonyabb fotokatalizátor a rutilnál. A fotoaktivitásbeli különbségért elsősorban a felületi hidroxilcsoportok eltérő száma, valamint a különböző oxigén-adszorpciós, illetve fényabszorpciós készsége tehetők felelőssé.<sup>82,83</sup>

A titándioxid esetében a

$$TiO_2 + hv \rightarrow TiO_2 (e^- + h^+)$$

gerjesztési folyamatban keletkező fotogenerált elektronok és lyukak egymással rekombinálódhatnak

$$e^{-} + h^{+} \rightarrow h$$
ő

(esetleg az elektronok a vezetési sávban  $e^- \rightarrow e^-_{csapdázott}$  Ti(III)-centrumokat eredményezve csapdázódhatnak).

Ahhoz, hogy a gerjesztést követően redoxi reakciók mehessenek végbe teljesülni kell, hogy

- a félvezető vegyértéksávja potenciáljának pozitívabbnak, a vezetési sáv potenciáljának negatívabbnak kell lennie a redoxirendszer akceptor, illetve donor szintje potenciáljánál,
- a töltésátmenet sebességének versenyképesnek kell lennie az elektron-lyuk pár rekombinációjának sebességével.

A kémiai átalakulás szempontjából nem kívánatos (igen gyors, nanoszekundum nagyságrendű) rekombináció<sup>84</sup> valószínűségét csökkenti, ha a félvezető felületén adszorbeálódott termékek képesek redoxireakcióba lépni a fotogenerált elektron, illetve lyuk valamelyikével. Hatékony átalakulás akkor valósul meg, ha a pár mindkét tagja reakcióba léphet valamely adszorbeált anyaggal. Amennyiben az oxidáció és redukció eltérő sebességű, úgy az egyik töltéshordozó felhalmozódik a felületen, növelve a rekombináció valószínűségét. Általánosan elfogadott nézet, hogy oxigén jelenlétében a fotogenerált elektron a felületen adszorbeált oxigént redukálja szuperoxid-gyökion képződése közben

$$e^{-} + O_2 \rightarrow \bullet O_2^{-}$$

A gerjesztés során létrejövő lyukak a legelfogadottabb felfogás szerint csapdázódhatnak vízmolekulák vagy hidroxidionok közreműködésével, hidroxilgyökök képződése közben<sup>85</sup>

$$h^+ + H_2O \rightarrow \bullet OH + \bullet H^-$$
  
 $h^+ + OH^- \rightarrow \bullet OH$ 

A felületen adszorbeálódott szerves anyag (S) adszorpciós-deszorpciós és redoxi sajátságaitól függően mind a fotogenerált elektronnal, mind a lyukkal kölcsönhatásba léphet, vagyis a szerves anyagra történő közvetlen töltésátmenet is lejátszódhat:

$$S + e^{-} \rightarrow \bullet S^{-}$$
  
 $S + h^{+} \rightarrow \bullet S^{+}$ 

A fentiekben bemutatottak szerint keletkező gyökök további reakciólépéseken keresztül viszik tovább a szerves anyag lebomlásának folyamatát. Az irodalomban a szerzők jelentős hányada elfogadja a vízből illetve OH<sup>-</sup>-ionból való OH-gyök képződését és további reakcióit. Néhányaknak viszont kétségük merült fel ezzel kapcsolatban, például kutatócsoportunknak is. Az e területen végzett kutatómunkánk bizonyos hányada ezért éppen erre összpontosul.

A folyamat kinetikáját illetően, a fenti vázlatból kiindulva belátható, hogy a kémiai átalakulásokhoz a reakciósort indító reakciólépéseknek hatékonyan kell versengeniük az elektron-lyuk pár rekombinációjával. Tekintettel arra, hogy a rekombináció rendkívül gyors (nanoszekundum időtartamú) folyamat, a kémiai átalakulás végbemeneteléhez feltételezhető az oxidáló/redukáló anyagféleségek (oxigénmolekula, hidroxidion, víz-molekula, szerves szubsztrátumok) preadszorpciója. A folyamatot a következő lépésekre lehet felbontani:

- a katalizátor felületére irányuló anyagtranszport,
- anyagféleségek katalizátorfelületen való megkötődése (adszorpciója),
- gerjesztés, elektron-lyuk pár képződés,
- töltésszeparáció, részleges rekombináció,
- töltésátadás a felületen adszorbeált komponensek felé,
- kémiai átalakulások a felületen
- deszorpció, a felület rekonstrukciója,
- deszorbeált részecskék esetleges folyadék- vagy gázfázisú reakciói.

A bruttó folyamat reakciósebességét túlnyomórészt adszorpciós modellekkel adják meg. Legelterjedtebben alkalmazott a Langmuir-Hinshelwood modell,<sup>86,87,88,89,90</sup> melynek alapfeltételezése, hogy a katalizátor felületén az adszorbeált oxigénmolekula, illetve a szintén adszorbeált szubsztrátum reagál és a folyamat sebességét az adszorpciós folyamatok sebessége szabályozza. A kinetikai modellből az következik, hogy a katalizátor fajlagos felületének növelése kívánatos folyamat. Ennek egyik lehetősége a katalizátor szemcseméretének csökkentése. A szemcseméret csökkentés ellen szól, hogy a méretcsökkentéssel növekszik a tiltott sáv energiája, amint azt az 1.23. ábra is szemlélteti.



1.23. ábra. A félvezető tiltott sávja energiájának változása a mérettel (N molekulaszámot jelöl).

A fajlagos felület növelésének másik lehetősége pórusos szerkezetű katalizátor kialakítása, aminek hátránya lehet a teljes felület megvilágításának nehézsége.

A fentieket szem előtt tartva, heterogén fotokatalitikus vizsgálataink kémiai és reakciókinetikai vizsgálatához egyfelől alkalmas készüléket szerkesztettünk, másfelől különböző fajta katalizátorokat állítottunk elő, különös tekintettel azok megfelelő adszorpciós képességére.

Gázfázisú vizsgálatainkhoz olyan reaktort terveztünk és építettünk [P11], ami lehetővé tette a reaktortér összetételének folyamatos, a katalitkus átalakítás során *in situ* IR spektrometriás mérését. Az 1.24. ábrán bemutatott vázlat is szemlélteti, hogy a berendezés sztatikus, folyamatos és impulzusüzemű reaktorként is használható.



1.24. ábra. Az IR mérésekre alkalmas reaktorcella vázlata [P11]

A termosztálható, két végén kősó ablakkal lezárt reaktortérben elhelyezhető kvarc félhenger, mint hordozó felülete bevonható katalizátorral. A katalizátor egy fűthető és mérhető hőmérsékletű ágyra helyezhető és ezzel a megoldással tetszőleges módon (választott gázatmoszférában, vagy akár vákuum alatt is) előkezelhető. Az előkezelt katalizátorral elvégezhetők a mérések anélkül, hogy az a környezettel érintkezne (pl. levegő és vízpára kizárásával), vagy esetleg zárt térben (drybox-ban) kellene végezni a katalizátormozgatási műveleteket.

A folyadékfázisú vizsgálatokhoz reaktorként egy nyitott, kettősfalú, termosztált  $(25 \pm 0.2)$  °C kvarc, vagy üvegedényt használtunk [P9]. Fényforrásul általában 6 db 6 wattos (UV-C, UV-A vagy látható tartományban sugárzó) lámpa szolgált, melyeket a reaktor körül egyenletesen

helyeztünk el. A reaktor és a lámpák közötti távolság változtatásával a megvilágítás intenzitását szabályozhattuk. A berendezést az 1.25. ábrán mutatom be.



1.25. ábra. Folyadékfázisú vizsgálatokhoz használt, házi építésű reaktor

A folyadékfázisú vizsgálatokhoz használtuk továbbá az 1.26. ábrán bemutatott HERAEUS *Labor-UV-Reaktorsystem 1* reaktort is. A fotoreaktorhoz eredetileg szállított középnyomású higanygőzlámpát egy OSRAM gyártmányú (Power STAR HCI-TC 35W/WDL típus) lámpára cseréltük ki.



1.26. ábra. Folyadékfázisú vizsgálatokhoz használt HERAUS Labor-UV-reaktorsystem típusú reaktor

A képen is látható, hogy a berendezés felépítése olyan, hogy a lámpa a reaktor belsejében kialakított térbe merül be, amit egy vízzel hűtött köpeny választ el a reakciótértől. Ez a kialakítás azért érdekes, mert a hűtőköpenyben nitrit-tartalmú oldat átáramoltatásával biztosítható a lámpa ibolyán túli (UV) összetevőit teljes mértékben való kiszűrése. Az érdekesség kedvéért néhány spektrumot mutatok be az 1.27. ábrán az iménti leírtak szemléltetésére.



1.27. ábra. Néhány általunk használt lámpa spektruma (saját mérés)

Titándioxid alapú újfajta fotokatalizátorok előállítása során az egyik kutatási célunk a minél nagyobb fajlagos felület kialakítása. Rendezett, mezopórusos szerkezetű szilícium-dioxid előállítása ismert<sup>91</sup>, sőt előállítottak már mezopórusos szerkezetű átmenetifém-oxid analógokat is<sup>92,93,94</sup>. A mezopórusos titán-dioxidot általában úgynevezett szol-gél módszerrel állítják elő, aminek a lényege az, hogy nemvizes oldatban egy alkalmasan választott templát felületére hidrolizáltatják el a szerves titán-vegyületet, majd a templátot (pl. extrakcióval, esetleg égetéssel) eltávolítják. Az előállítások során a probléma általában abban jelentkezik, hogy a templát felületére leválasztott titán-dioxid nem kristályos, hanem amorf szerkezetű fotokatalitikusan nem aktív anyag. Alacsony hőmérsékleten való kristályos anyaghoz jutás esélyei javíthatók hidrotermális leválasztással.<sup>95</sup> Az amorf/kristályos anyag arányt befolyásolja a szintézisoldat milyensége és pH-ja,<sup>96</sup> valamint a kezelés hőmérséklete és időtartama<sup>97</sup>.

A katalizátorok előállításánál az egyik célunk nagy fajlagos felületű és kellő fotokatalitikus aktivitással rendelkező anyag előállítása volt. A felület növelésével a fotokatalitikus aktivitás növekedését reméltük/reméljük, tekintettel arra, hogy a szennyezők átalakítása során a kémiai történések döntő hányada a katalizátor felületén játszódik le.

Az általunk alkalmazott szintézismódszer [P29,C11] során P-123 jelzésű blokk kopolimert (összetétele: HO(CH<sub>2</sub>CH<sub>2</sub>O)<sub>20</sub>(CH<sub>2</sub>CH(CH<sub>3</sub>)O)<sub>70</sub>(CH<sub>2</sub>CH<sub>2</sub>O)<sub>20</sub>H) használtunk templátként, amit sósavas (0,05M) etanolban oldottunk fel, majd kellő idejű keverés után ehhez adtuk a
titán-izopropoxidot. Megfelelő idejű (több nap) és hőmérsékletű (50°C felett) állásidő után szilárd anyag vált ki és az oldószer elpárolgott. A templát eltávolítására két módszert használtunk, egyfelől teljes mértékben oxidáltuk ózonnal, másfelől a döntő hányadát etanollal extraháltuk és a szervesanyag nyomokat ózonnal távolítottuk el. Az előállítás vázlatát az 1.28. ábrán mutatom be.



1.28. ábra. Mezopórusos titándioxid előállításának folyamatábrája

Az előállított anyagokat többféle módszerrel jellemeztük; kristályszerkezetét röntgendiffrakcióval, fázisátalakulásait termogravimetriával, szerves anyagtartalmát TOC méréssel és FT-IR spektrometriával, fajlagos felületét N<sub>2</sub>-adszorpcióval, morfológiáját transzmissziós elektronmikroszkópos felvételek készítésével, és fotokatalitikus aktivitását fenol vizes fázisú bontásának sebességével. Az eredményeket az 1.5. táblázatban mutatom be.

	Nemkezet minta	300 °C 2 óra	300 °C 5 óra	450 °C 2 óra	450 °C 5 óra		
	1	MTiO <sub>2</sub> -1	1	1	1		
Anatáz tartalom (w/w%)	0	78,9	87,3	90,0	94,5		
Kristályméret (nm)	-	13,4	14,9	20,3	22,1		
Fajlagos felület (m <sup>2</sup> /g)	521	131	128	78	72		
Pórustérfogat (cm <sup>3</sup> /g)	0,41	0,23	0,21	0,23	0,20		
Pórusátmérő (Å)	1,5	3,6	4,6	5,0	6,7		
k <sub>fenol</sub> (×10 <sup>-4</sup> s <sup>-1</sup> )	-	1,29	1,74	2,31	2,68		
MTiO <sub>2</sub> -2							
Anatáz tartalom (w/w%)	0	54.3	87.2	88.3	94.8		
Kristályméret (nm)	-	10.0	11.6	14.7	16.3		
Fajlagos felület (m <sup>2</sup> /g)	517	152	110	101	89		
Pórustérfogat (cm <sup>3</sup> /g)	0.70	0.52	0.40	0.34	0.31		
Pórusátmérő (Å)	7.2	7.2	9.9	10.0	10.0		
k <sub>fenol</sub> (×10 <sup>-4</sup> s <sup>-1</sup> )	-	0.90	0.99	2.97	3.28		
	MTiO <sub>2</sub> -3						
Anatáz tartalom (w/w%)	73,6	80,2	87,2	78,2	71,9		
Kristályméret (nm)	5,2	8,4	9,4	A:14.9 R:9,5	A:15.3 R:8,7		
Fajlagos felület (m <sup>2</sup> /g)	215	171	161	91	89		
Pórustérfogat (cm <sup>3</sup> /g)	0,62	0,59	0,56	0,36	0,32		
Pórusátmérő (Å)	8,6	11,6	11,7	15,0	15,0		
k <sub>fenol</sub> (×10 <sup>-4</sup> s <sup>-1</sup> )	0,96	1,37	1,53	2,76	2,55		
HTiO <sub>2</sub> *							
Anatáz tartalom (w/w%)	33,7	67,5	74,6	86,2	87,1		
Kristályméret (nm)	4,8	7,3	8,3	A:16,2 R: 21,5	A:15,3 R: 8,7		
Fajlagos felület (m <sup>2</sup> /g)	269	145	115	83	81		
Pórustérfogat (cm <sup>3</sup> /g)	0,24	0,22	0,22	0,12	0,12		
Pórusátmérő (Å)	3,6	4,2	4,5	6,0	6,6		
$k_{\text{fonol}} (\times 10^{-4} \text{ s}^{-1})$	1.18	3.15	3.60	5.75	6.64		

1.5. táblázat . Szol-gél módszerrel előállírtott TiO2 minták tulajdonságai és változásuk a kezelés hőmérsékletével [P29,C11]

\*a HTiO<sub>2</sub> jelű minta HOMBIKAT márkanevű, a kereskedelmi forgalomban kapható katalizátor, bővebbet ld. <sup>98,99</sup>

A preparálási módszerre és a vele előállított anyagokra vonatkozó fontosabb megállapítások:

- Nagy fajlagos felületű ámde kristályos szerkezettel és így fotokatalitikus aktivitással sem rendelkező katalizátor állítható elő a bemutatott szintézismódszerrel akkor, ha nem hevítjük 150°C hőmérséklet fölé.
- Minden esetben növekszik a kristályos fázis részaránya és ezzel a katalizátor fenolbontó aktivitása a kezelési hőmérséklet növelésével. Ezzel együtt viszont csökken az anyag porozitása és fajlagos felülete.
- Hosszabb idejű, magasabb hőmérsékletű hőkezelés hatására a mintában növekedik a rutil kristályos fázis részaránya, ami enyhén csökkenti a katalizátor aktivitását.

• Hidrotermális kezeléssel ki lehet alakítani viszonylag nagy fajlagos felületű és kristályos szerkezetű (így fotokatalitikus aktivitást is mutató) katalizátort.

Az előállított anyagok fenolbontó kapacitással jellemzett fotokatalitikus aktivitása és anyagszerkezeti tulajdonságai közötti kapcsolatra és az egységnyi fajlagos felületre normált anatáz tartalom és a fenolbontó kapacitás között kielégítő a korreláció, amint azt az 1. 29. ábra is mutatja.







1.30. ábra. Titándioxid felvitelének vázlata mezopórusos szilikát felületére (A: impregnálásos, B: együttleválasztásos módszerrel)

Az egyik (IMP jelzésű) módszernél mezopórusos szilikátot (SBA-15) állítottunk elő szol-gél módszerrel,<sup>100,101,102</sup> lényegében a mezopórusos titándioxid előállításánál leírtaknak megfelelően (tetrametil-orto-szilikátból P-123 templát használatával) hidrotermális kristályosítással. A kalcinált mezopórusos szilikát felületét titán-izopropoxiddal impregnáltuk, ezt követően ismételten hidrotermálisan kristályosítottuk az anyagot, majd különböző hőmérsékleten (200-600°C között) kalcináltuk. A másik (CP jelzésű) módszernél együtt választottuk le (koprecipitáció) a templát felületére a szilícium- és titándi-oxidot, majd hidrotermális kezelés után az előzőeknek megfelelő hőmérsékleteken kalcináltuk az anyagot. A minták Si- és Ti-tartalmát analizáltuk, továbbá a katalizátorokat és a már felsorolt módszerekkel minősítettük. Katalitikus aktivitásukat triklóretén gázfázisú bontásával jellemeztük.

Elektronmikroszkópos felvételek igazolták, hogy mindkét módszerrel előállított anyag felületén "szigetek" alakulnak ki.



1.31. ábra. Koprecipitációval előállított, 400 °C-on hőkezetl minta elektonmikroszkópos képe és elemanalízise

Energiadiszperzív röntgenanalízissel kombinált pásztázó elektronmikroszkópos (EDX SEM) felvételekkel (1.32. ábra) bizonyítottuk is, hogy a "szigetek" valóban titándioxidból állnak. Az együttleválasztással előállított anyagok valamivel nagyobb adszorpciós kapacitással rendelkeznek (1.32. ábra), mint az impregnálással előállított anyagok, noha fajlagos felületük (~600 m<sup>2</sup>/g) alig tér el egymástól.



1.32. ábra. Nitrogén adszorpciós és deszorpciós iztermák és pórusméret eloszlás (szaggatott vonal: impregnálásos módszerrel, folytonos vonal:koprecipitációs módszerrel előállított anyagok)

A katalizátorok fotokatalitikus aktivitása a titándioxid tartalmukkal növekedett (1.33. ábra).



1.33. ábra. A katalizátorok fotokatalitikus aktivitása (TCE bontásával jellemezve)

A növekedés azonban az impregnálással előállított anyagoknál lényegesen kisebb mértékű volt, mint az együttleválasztással készített anyagok esetében. Az utóbbiak katalitikus aktivitása minden esetben nagyobb volt.

A fotokatalízis egy alkalmazási lehetőségének gondoltuk, hogy a szennyező anyagokat jól megkötő, nagy adszorpciós kapacitású adszorbenseket állítunk elő, ezen megkötjük a

szennyezőket, majd eltávolítva a tisztítandó közegből (levegő, víz) az adszorbenst azt fotokatalitikusan regeneráljuk.



1.34. ábra. Heterogén fotokatalízissel regenerált adszorbens alkalmazásának vázlata

Egyik ilyen anyag volt a hexadecilpiridin-kloriddal organofilizált montmorillonit<sup>†</sup>, amely nagyon jó adszorbense a szerves anyagoknak, például az általunk modellként választott 2-klórfenolnak [P16,P23]. A modellszennyezőnek választott 2-klórfenolt megkötöttük az organofilizált adszorbensen, majd a kiszűrt adszorbenst titándioxid vizes szuszpenziójában regeneráltuk. Az eljárás elvi vázlatát az 1.34. ábrán mutatom be.



1.35.ábra. Titándioxid leválasztásának hatása (HDPM-T) az organofilizált montmonnirolit klórfenol adszorpciójára Ennél az eljárásnál azonban az adszorbens és a katalizátor eltérő szemcsemérete miatt nagyon nehéz és energiaigényes az anyagok kiszűrése. Ennek kiküszöbölésére az

<sup>&</sup>lt;sup>†</sup> Az ötlet és az adszorbens előállítása az SZTE Kolloidkémiai Tanszék, Dékány Imre akadémikus által vezetett kutatócsoportjának érdeme.

organofilizált adszorbens felületére választottunk le szol-gél módszerrel titándioxidot [P23]. Az így előállított anyag adszorpciós kapacitása alig csökkent, mint ahogy azt az 1.35. ábra is demonstrálja.

A nagyhatékonyságú oxidációs eljárások fejlesztése kapcsán végzett tevékenységünket az alábbiakban foglalom össze, amelyek közül néhány **új tudományos eredmény**nek is tekinthető:

1/1, Csendes elektromos kisülésben lejátszódó folyamatok kémiai és reakciókinetikai leírására a kisülés mért elektromos jellegzetességein alapuló módszert dolgoztunk ki. Megállapítottuk, hogy

- egy elektronütközéses reakció sebességi együtthatója csak a reaktor egységnyi térfogatán időegység alatt áthaladó, adott utat megtevő töltésmennyiség ismeretében függetleníthető a készülék (jól mérhető) paramétereitől,
- az elektronütközéses reakciók sebességi együtthatói elméletileg is jól becsülhetők az elektron és a célmolekulák közötti kellő energiájú ütközések jól becsülhető számából, ha ismerjük a célra vezető ütközések hatékonyságát (hatáskeresztmetszetét),
- az ütközési térben jelenlévő inaktív molekulák (pl. N<sub>2</sub>) is lehetnek energiaközvetítő partnerek a célreakció (pl. dioxigénből való ózonképződés) szempontjából.

1/2, Az általunk tervezett és épített Xe-excimer VUV lámpa által kiváltott kémiai átalakulások jellemzésére kinetikai modellt dolgoztunk ki gáz- és folyadékfázisban. Megállapításaink;

- a lámpa ózontermelése az általunk kidolgozott kinetikai modell alkalmazásával kémiai aktinométerként használható (a lámpa 172 nm-es emisszióján),
- vízben a nagyon rövid úthosszúságon elnyelődő fény hatására képződő •H- és •OHgyökök "kalitkából" való kiszabadulásukhoz gyökfogók szükségesek,
- igazoltuk, hogy a VUV sugárzás hatására a víz homolízisével keletkező gyökök egyidejűleg oxidálnak és redukálnak is, azonban a redukáló tulajdonságú •H atom molekuláris oxigénnel való reakciójával képződő •HO<sub>2</sub> gyök már oxidációra hajlandó.
- 1.3, UV és UV/VUV sugárzással működő fotoreaktorokat terveztünk és építettünk levegő és vizek szerves szennyezőinek lebontására.

1.4, Hidrogénperoxiddal és/vagy UV sugárzással iniciált ózonbomlás tanulmányozása során bizonyítottuk, hogy az ózon vízben való oldása során mindig képződik hidrogénperoxid, ami a bomlás sebességét növeli. Az ózon bomlására vonatkozóan olyan konzisztens kémiai és

kinetikai mechanizmust javasoltunk és mérési eredményeinkre alapozva sebességi paramétereket pontosítottunk, ami jól leírja az ózon hidrogén peroxiddal és/vagy UV sugárzással iniciált bomlását.

1.5, Heterogén fotokatalitikus vizsgálatokhoz mérési elvet dolgoztunk ki, reaktort terveztünk és szerkesztettünk, amiben az átalakulások in situ FT-IR spektrometriával nyomonkövethetők. Fontos **új eredményeink, megállapításaink**;

- mezopórusos szerkezetű titándioxid előállítására alkalmas módszert dolgoztunk ki,
- nagy fajlagos felületű, kompozit fotokatalizátort állítottunk elő az e célra kifejlesztett módszerünkkel, aminek lényege, hogy koprecipitációval a TiO<sub>2</sub> katalizátort mezopórusos szilikát felületére választottuk le,
- szennyezők leválasztására alkalmas organofilizált rétegszilikát adszorbens regenerálására módszert fejlesztettünk ki és a módszert minősítettük.

## 2. Légszennyező szerves anyagok lebontása

A kutatócsoport munkájának egy jelentős része a nagyhatékonyságú oxidációs eljárások alkalmazásával, gázfázisban lejátszódó folyamatok kémiájának és reakciókinetikai viselkedésének tanulmányozására irányult. Ezen a területen elsődleges cél természetesen a légszennyezők lebontására alkalmas módszerek kidolgozása. Döntően háromféle eljárást alkalmaztunk: csendes elektromos kisülést, UV és UV/VUV fotolízist, valamint heterogén fotokatalízist. Ózont gázfázisú szennyezők lebontására nem alkalmaztunk, ugyanis a megcélzott szennyezők (a biotechnológiai módszereknek ellenálló, zömében halogéntartalmú szénhidrogén származékok) közül gázfázisban gyakorlatilag egyikkel sem reagál szóba jöhető mértékben. A folyamatok behatóbb megismerése végett az első két módszernél oxigén kizárásával is végeztünk vizsgálatokat. Ezt különösen az indokolta, hogy a folyamatok indító lépése, a gyökök generálása többé-kevésbé független volt az oxigén jelenlététől (a heterogén fotokatalízis kivételével), viszont a képződő gyökök oxigén jelenlétében szinte kizárólag azzal lépnek reakcióba, és így csak nagyon áttételesen lehet a termékekből következtetni az indító lépésekre. Oxigén kizárásával viszont a szénatomon párosítatlan elektront tartalmazó szabad gyökök jól megfogható termékekben stabilizálódnak.

#### 2.1. Szennyezők átalakítása csendes elektromos kisülésben

Az erre irányuló vizsgálataink sorában halogéntartalmú metánszármazékokat (CCl<sub>4</sub>, CHCl<sub>3</sub>, CFCl<sub>3</sub>, CF<sub>2</sub>Cl<sub>2</sub> és CF<sub>3</sub>Cl) bontottunk. A téma a sztratoszféra ózontartalmának védelmét szolgáló Montreáli Egyezmény és kiegészítései révén is érdekes, nevezetesen az ózonbontó vegyületek (freonok) megsemmisítése szempontjából. A freonok bontásáról több közlemény is született és ennek jó áttekintését adják *Wiersma és munkatársai*<sup>103</sup>. A leggyakrabban elterjedt hőbontásos<sup>104,105</sup> vagy katalitikus<sup>106,107</sup> eljárások hátránya, hogy költségesek, de esetenként az átalakítás a katalizátor tönkremeneteléhez is vezethet<sup>108</sup>. Nem véletlen, hogy a kutatók megvizsgálták a freonok plazmában való lebontásának lehetőségeit is<sup>109,110</sup>. Nagyon változatos plazmákat használtak; koronakisülést<sup>111</sup>, csendes elektromos kisülést<sup>112</sup> és rádiófrekvenciás (RF) plazmát<sup>113</sup> is.

A munkánk során használt reaktorokban mindkét elektród üveg dielektrikummal fedett, így a reagáló anyagok csak inert és kémiailag ellenálló anyaggal érintkeztek. A kiindulási gázkeverék a freonok mellett argont vagy oxigént tartalmazott. A termékeket FT-IR spektroszkópiával és gázkromatográfiásan, illetve a klórt spektrofotometriásan analizáltuk [P20, P24,D5].

A 2.1. ábrán néhány jellegzetes példát mutatok be az anyagok átalakulására és bomlástermékeik felhalmozódására olyan esetekre, amikor a hígítógáz argon. A bemutatott adatokból is jól látszik, hogy a széntetraklorid átalakulása során a C-Cl kötés felszakítása után a keletkező gyökök rekombinálódnak (a keresztrekombinációs termékek természetesen visszaszolgáltatják a széntetrakloridot). A termékspektrumból nem látszik, de nem zárható ki az, hogy széncentrumos gyök általi klóratom elvonás is lejátszódik (ez a reakció nem változtatja meg a reakciótérben a gyökeloszlást.)





A klórt és fluort is tartalmazó metánszármazékok esetében egy halogénatom átrendeződés játszódik le. A széntetraklorid termékspektrumával ellentétben meglepő, hogy a termékek között nem találtunk számottevő mennyiségben két szénatomból álló gyök-rekombinációs termékeket. Az átalakulások anyagmérlege (a képződő anyagokban lévő atomok mennyiségét viszonyítottuk az elbomlott anyagból kiszámítható atomok mennyiségéhez) (2.1. táblázat) azt bizonyítja, hogy az átalakulások során a jelentősebb mennyiségben keletkező anyagokat megtaláltuk.

Vizsgált anyag	C-mérleg	Cl-mérleg	F-mérleg	H-mérleg
CCl <sub>4</sub>	99,7 ±0,9 %	99,9 ±0,9 %,	-	-
CHCl <sub>3</sub>	95,6±11,2%	98,6 ± 7,3%	-	81,1 ± 12,6%
CCl <sub>3</sub> F	$98,2 \pm 2,8\%,$	$98,4 \pm 2,5\%$	$98,8 \pm 2,3\%$	-
CCl <sub>2</sub> F <sub>2</sub>	$97,8 \pm 2,5\%$	$98,9 \pm 3,4\%$	$98,9 \pm 3,4\%$	-
CClF <sub>3</sub>	$98,3 \pm 1,3\%$	$99,3 \pm 1,2\%$	$99,9 \pm 1,3\%$	-

2.1. táblázat. Csendes elektromos kisülésben, argonatmoszférában elbontott anyagokra vonatkozó anyagmérleg (ΣA<sub>termék</sub>/A<sub>elbomlott</sub>\*100)

Az eredmények alapján joggal feltételezhető, hogy az anyagok átalakulása egy

$$CX_4 + e^* \rightarrow \bullet CX_3 + \bullet X + e^-$$

halogénatom leszakadásához vezető elektronütközéses reakcióval indul. Széntetraklorid esetében, mint már említettem, a gyökök saját rekombinációja eredményez átalakulást, míg a freonok esetében az elektronütközéses reakciókban képződő gyökök halogénelvonással átrendeződnek:

$$CF_{x}Cl_{y} + \bullet CF_{x}Cl_{y-1} \rightarrow CF_{x+1}Cl_{y-1} + \bullet CF_{x-1}Cl_{y}$$
$$CF_{x}Cl_{y} + \bullet CF_{x-1}Cl_{y} \rightarrow CF_{x-1}Cl_{y+1} + \bullet CF_{x}Cl_{y-1}$$

A keletkező termékek a kiindulási anyagoktól egy-egy halogénatomban térnek el. Ezen termékek elektronütközéses reakciókban való szétesése és a fenti séma szerinti átalakulása eredményezi a két halogénatomban különböző, lényegesen kisebb mennyiségben képződő termékeket. Nem szabad megfeledkezni arról, hogy a halogénatom és a széncentrumú gyök keresztrekombinációja az analizált termékekhez vezet vissza.

Joggal merülhet fel a kétely, hogy ezek a halogéntranszfer reakciók a mérések során alkalmazott hideg plazmában nem játszódhatnak le számottevő mennyiségben. A válaszadáshoz modelleztük az átalakulások kinetikáját. Az irodalomban nem állnak rendelkezésre az imént bemutatott halogén-átviteli, továbbá (a dolog természetéből fakadóan) az elektronütközéses reakciók sebességi paraméterei. A kellő pontosságú kinetikai leíráshoz azonban szükség volt a paraméterbecslés eredményeitől független adatokra. A vegyületekben lévő kémiai kötések felszakítási energiáinak ismeretében (2.2. táblázat) az elektronütközéses reakciók sebességi együtthatóinak aránya az imént elmondottak szerint kielégítő pontossággal becsülhető a

$$\frac{k_A}{k_B} = \frac{Z_{D,A}}{Z_{D,B}} = e^{-\frac{D_A - D_B}{E\lambda}}$$

összefüggéssel [P3], ahol az *A* és *B* indexek az összehasonlítandó reakciókat jelzik. A becsléshez a széntetraklorid elektronütközéses reakcióban való szétesésének paraméterbecsléssel megállapított sebességi együtthatóját használtuk fel, mivel a széntetraklorid átalakulási mechanizmus kellő biztonsággal jellemezhető a szétesés mellett a gyökök irodalomból jól ismert paraméterű rekombinációival. A számítások eredményeit a 2.2. táblázatban mutatom be.

Sorsz.	Reakció	D <sub>C-X</sub> / eV	k <sub>sorsz</sub> /k <sub>1</sub>	k [s <sup>-1</sup> ]
1	$CCl_4 + e^* \rightarrow \cdot Cl + \cdot CCl_3 + e$	2,94	1	4,15·10 <sup>-4</sup>
2	$CF_3Cl + e^* \rightarrow F + CF_2Cl + e$	5,07	0,030	1,26.10-5
3	$CF_3Cl + e^* \rightarrow \cdot Cl + \cdot CF_3 + e$	3,73	0,079	3,28.10-5
4	$CF_2Cl_2 + e^* \rightarrow \cdot F + \cdot CFCl_2 + e$	4,79	0,031	1,29.10-5
5	$CF_2Cl_2 + e^* \rightarrow \cdot Cl + \cdot CF_2Cl + e$	3,58	0,199	8,27·10 <sup>-5</sup>
6	$CFCl_3 + e^* \rightarrow F + CCl_3 + e$	4,50	0,024	1,01.10-5
7	$CFCl_3 + e^* \rightarrow \cdot Cl + \cdot CFCl_2 + e$	3,16	0,569	2,36.10-5
8	$CHCl_3 + e^* \rightarrow H + CCl_3 + e$	3,34	0,192	7,96·10 <sup>-5</sup>
9	$CHCl_3 + e^* \rightarrow \cdot Cl + \cdot CHCl_2 + e$	3,51	0,143	5,94·10 <sup>-5</sup>

2.2. táblázat. A vizsgált vegyületekben a kötésfelszakítási energiák és az ezekből becsült elektronütközéses reakciók sebességi együtthatói

Az elektronütközési reakciók sebességi együtthatóinak így elvégzett becslésével már modellezhetők voltak a mért átalakulások kinetikai görbéi. A szimulációval kapott eredmények jól illeszkednek a mérési pontokhoz.

Egészen más a helyzet akkor, ha hidrogéntartalmú vegyületet bontunk el. Az ezen méréssorozatban vizsgált kloroform lényegesen gyorsabban bomlik (2.2. ábra), mint a H-atomot nem tartalmazó metánszármazékok.



2.2.ábra. A kloroform bomlástermékei csendes elektromos kisülésben, oxigénmentes (argontartalmú) gázelegyben

Az elektronütközéses reakciók sebességeinek becslésével az derül ki, hogy a kloroform bomlási sebessége közel százszorosan meghaladja az elektron-ütközéses reakció sebességét. Nagyon meglepő, hogy már nem túl nagy konverzióknál kialakulnak három szénatomos termékek is a két szénatomot tartalmazók mellett, ami azt jelzi, hogy oxigén távollétében megindul az oligomerizáció.

Az oxigéntartalmú gázelegyekben [D5] az összes metánszármazék bomlása felgyorsult, amint azt a 2.3. ábrán bemutatott eredmények is illusztrálják.



A bomlássebesség növekedése mellett a termékspektrum is megváltozott (2.4. ábra). Nem meglepő, de leszögezendő tény, hogy halogéntartalmú metánszármazék jelenlétében ózonképződést nem tudtunk kimutatni. Széntetraklorid bontásakor foszgén köztitermék képződésével az átalakulás végterméke széndioxid és klórgáz.



2.4. ábra. Halogéntartalmú metánszármazékok bomlása és bomlástermékeik felhalmozódása oxigén atmoszférában(A:széntetraklorid, B: trikloro-fluorometán,C: dokloro-difluorometán,D: trifluoro-klorometán)

A fluortartalmú metánok bomlásában is megjelentek átmeneti termékként a karbonil halogenidek (foszgén típusú vegyületek), és minden esetben volt széndioxid a bomlástermékek között.

A freonok bomlásának mechanizmusában azonban domináns maradt a halogénatom átrendeződés, hasonlóan az argonatmoszférában mértekhez. Lényeges különbség azonban, hogy míg argonatmoszférában az eredetinél egy-egy halogénatomban eltérő metánszármazékok mennyisége megegyezett, addig oxigénatmoszférában az eggyel több fluoratomot tartalmazó metánszármazék viszonylagos mennyisége az eggyel több klóratomot tartalmazóéhoz képest megnőtt. Olyannyira így van ez, hogy például a trifluór-klórmetán átalakulásában már difluór-diklórmetánt nem is tudtunk kimutatni.

2.3. táblázat Csendes elektromos kisülésben, oxigénatmoszférában elbontott metánszármazékokra vonatkozó anyagmérleg (ΣA<sub>termék</sub>/A<sub>elbomlott</sub>\*100)

Vizsgált anyag	C-mérleg	Cl-mérleg	F-mérleg	H-mérleg
CCl <sub>4</sub>	99,34± 2,7%	98,2 ± 2,9%,	-	-
CHCl <sub>3</sub>	$99,9 \pm 1,5\%$	99,03± 1,1%,	-	hiány
CCl <sub>3</sub> F	$99,4 \pm 2,1\%$	99,1 ± 2,2%	$98,3 \pm 4,6\%$	-
CCl <sub>2</sub> F <sub>2</sub>	$99,7 \pm 2,8\%$	$99,7 \pm 3,1\%$	$99,4 \pm 2,7\%$	-
CCIF <sub>3</sub>	99,6 ± 2,1%	$99,5 \pm 2,2\%$	$99,4 \pm 2,8\%$	-

Itt is felmerülhet persze a gyanú, hogy esetleg jelentős mennyiségben képződhetnek nem analizált termékek, azonban egyedül csak a hidrogén anyagmérlege volt hiányos (2.3.táblázat), aminek valószínű magyarázata, hogy a hidrogén egy része vízzé alakult át, amelyet azonban FT-IR módszerrel kvantitatívan nem tudtuk analizálni.

Az átalakulások mechanizmusára vonatkozó fejtegetésben abból indulhatunk ki, hogy folyamatok indító reakciólépései az elektronütközés hatására végbemenő, eddig már tárgyalt (a 2.2. táblázatban is összegyűjtött) molekulaszétesési reakciók. Ezeket követően kézenfekvő átalakulás a képződő gyökökre egy oxigénmolekula addíciója:

 $\cdot R + O_2 \rightarrow ROO \cdot$ 

Halogénatomok (X) esetében ez a lépés

$$\cdot X + O_2 + M \rightarrow XOO \cdot + M$$

hármasütközéssel zajlik le. A reakció sebességi együtthatója klóratomra  $5.76 \cdot 10^8$ , illetve fluoratomra  $1,24 \cdot 10^{10} \text{ mol}^{-2} \text{dm}^6 \text{s}^{-1} \text{ O}_2$  ütközőpartnerrel.<sup>114</sup>

A megfordítható

$$XOO + M \Leftrightarrow X + O_2 + M$$

folyamat sebességi együtthatói a klórra 3,72•10<sup>5</sup> mol<sup>-1</sup>dm<sup>3</sup>s<sup>-1</sup>, míg fluorra nézve

9,6 mol<sup>-1</sup>dm<sup>3</sup>s<sup>-1</sup>. Egyensúlyhoz közeli állapotot feltételezve a [·X]/[XOO·] mólarány mindkét esetben meghaladja a 10<sup>15</sup> értéket, tehát az adott körülmények között ezzel az átalakulással nem kell számolnunk.

A széncentrumú gyökök esetében is viszonylag nagy sebességgel végbemegy az oxigén

$$\bullet RX_3 + O_2 \rightarrow RX_3OO \bullet$$

addíciója. A reakció sebességi együtthatója a gyökben (·RX<sub>3</sub>) lévő fluoratomok számának növekedésével nő, a CCl<sub>3</sub>, CCl<sub>2</sub>F, CClF<sub>2</sub>, CF<sub>3</sub> sorban rendre 5,4·10<sup>-4</sup>, 3,3·10<sup>-3</sup>, 7,7·10<sup>-3</sup> és  $8,8\cdot10^{-3}$  mol<sup>-1</sup>dm<sup>3</sup>s<sup>-1</sup> értékű szobahőmérsékleten<sup>30</sup>. Az így képződő peroxo-gyökök legvaló-színűbb átalakulása a jól ismert RUSSEL-mechanizmus szerint

$$CX_3OO \bullet + CX_3OO \bullet \rightarrow 2 CX_3O \cdot + O_2$$

oxogyököt és oxigént eredményez. Az oxogyökök további reakcióinak egyik lehetősége oxigén hatására bekövetkező

$$CX_3O \bullet + O_2 \rightarrow COX_2 + \bullet XO_2$$

szétesés, ami foszgén típusú vegyületet és a már tárgyalt peroxogyököt eredményezi. A végeredményt illetően erre vezet az oxogyök unimolekuláris

$$CX_3O \bullet \rightarrow COX_2 + \bullet X$$

szétesése is. Megjegyzendő azonban, hogy ezen unimolekuláris bomlás csak akkor megy végbe, ha klóratom leszakadására van lehetőség. A CCl<sub>3</sub>O· gyök szétesés sebességi együtthatója (8•10<sup>6</sup> s<sup>-1</sup>) mintegy nyolc nagyságrenddel nagyobb, mint a CF<sub>3</sub>O• gyöké. A sebességi együtthatók ismeretében, az általunk alkalmazott körülmények között az unimolekuláris bomlásnak nagyobb a valószínűsége. Ez magyarázatot adhat arra vonatkozóan, hogy a freonok bomlásában a karbonil-halogenid (foszgén) típusú vegyületek között miért nem képződnek klór- és fluor-atomot is tartalmazó származékok, továbbá értelmezi azt is, hogy az oxigén növekvő mértékben növeli a kiindulási anyag bomlását a benne lévő klóratomok számának növekedésével. Oxigén jelenléte a széntetraklorid esetében növelte meg legjobban a bomlássebességet, míg a legkisebb hatással a trifluórklórmetán bomlására volt. Különösen feltűnő az oxigén bomlássebesség növelő hatása (mintegy harmincszoros) a széntetrakloridnál, ami azzal magyarázható, hogy argonatmoszférában az átalakulásnak nincs láncciklusa, oxigén jelenlétében azonban a klóratom általi klórelvonás révén keletkező triklórmetil-gyökre való oxigénaddíciót követő, fent ismertetett átalakulások révén visszatermelődik a láncot vivő klóratom. Az irodalom alapos áttekintésével sem találtunk példát az alapállapotú oxigénatom (O<sup>3</sup>P) és a teljesen halogén-szubsztituált metánok molekuláris reakcióira. Egy sebességi együttható gyűjtemény<sup>115</sup> a

$$O + CCl_4 \rightarrow COCl_2 + Cl_2$$

reakcióra ad meg sebességi együttható értéket, ez a reakció azonban, minden bizonnyal nem elemi lépés és feltételezhető, hogy a

$$CCl_4 + O \rightarrow ClO \bullet + \bullet CCl_3$$
$$\bullet CCl_3 + O \rightarrow CCl_3 O \bullet \rightarrow COCl_2 + \bullet Cl_3 O \bullet = COCl_2 + \bullet COCl_3 O \bullet = COCl_2 + \bullet COCl_3 O \bullet = COCCl_3 O \bullet = COCl_3 O \bullet = COCCl_3 O \bullet = COCCl_3 O \bullet = COCCl$$

a fentiekben is bemutatott reakciósorok eredménye<sup>116</sup>. A hivatkozott irodalom szerint a metán hidrogénatomjainak klórra cserélése növeli, fluorra cserélése csökkenti az oxigénatom általi atomelvonási reakció sebességét. Mérési eredményeink is valószínűsítik azt, hogy az oxigén-atomnak nincs számottevő hatása a folyamatok indítására klórfluormetánok esetében. Az oxigén jelentős bomlássebesség-növelő hatása a széntetraklorid átalakulásában a csendes elektromos kisülésben képződő oxigénatom fenti reakciójával jól értelmezhető.

Egészen más a helyzet akkor, ha a modellvegyület hidrogénatomot is tartalmaz. Ebben az esetben a molekuláról való oxigénatom és egyéb képződő gyök általi H-elvonás nagy sebességgel megy végbe. Az oxigénatom általi

$$CCl_nH_{4-n} + O \rightarrow \bullet CCl_nH_{3-n} + \bullet OH$$

reakció sebességi együtthatója diklórmetán esetében  $6 \cdot 10^9 \text{ mol}^{-1} \text{dm}^3 \text{s}^{-1}$ , míg kloroformmal való reakcióra  $3 \cdot 10^9 \text{ mol}^{-1} \text{dm}^3 \text{s}^{-1}$ . A képződő hidroxilgyök a

$$CCl_nH_{4-n} + \bullet OH \rightarrow \bullet CCl_nH_{3-n} + H_2O$$

reakcióban újabb molekula elbontásával – mérési eredményeinkkel összhangban – jelentősen megnöveli a bomlássebességet. Az így képződő szénatom centrumú gyökökre oxigénmolekula addíciónálódik, miáltal peroxo típusú gyökök keletkeznek. Jól szemlélteti a klórmetil-gyökök ezen reakciójának szinte kizárólagos lejátszódását, hogy az argonatmoszférában a halometil-gyök révén képződő, viszonylag nagy mennyiségű etán- és propánszármazékok oxigén jelenlétében nem voltak kimutathatók. Igazolja továbbá ezt az is, hogy kloroform bomlásának első szakaszában a peroxo-gyök révén képződő foszgén a legnagyobb mennyiségben keletkező termék.

A kloroform átalakulása során a szénmonoxid megjelenése az oxogyök

$$CCl_2HO \bullet \rightarrow \bullet CHO + Cl_2$$
  
•CHO + O<sub>2</sub> + M  $\rightarrow CO$  + HOO• + M

átalakulásával értelmezhető.

A sztratoszféra ózonkoncentrációjának globális csökkenését magyarázó kiterjedt, alapos és széleskörűen ismert kutatások eredményei érthetővé teszik, hogy a halometánok oxigénatmoszférában végbemenő átalakulásaiban ózonképződést nem tudtam kimutatni.

### 2.2.Vizsgálatok 185 nm-en is sugárzó kisnyomású higanygőz (UV/VUV) lámpával

A 185 nm hullámhosszúságú sugárzás fotonjának energiája kellően nagy számos kémiai kötés felszakításához. A vizsgálatsorozatnak ezen túl az a gyakorlati szempont is mozgatórugója volt, hogy ezen lámpák közönséges fénycső tápegységekkel üzemeltethetők és olcsók, szemben a kereskedelmi forgalomban kapható Xe-excimer lámpákkal (több százszoros a beszerzési árak aránya) míg élettartamuk hasonló (kb. 4000 üzemóra).

Annak figyelembevételével, hogy a kisnyomású higanygőz (UV) lámpákat kiterjedten alkalmazzák mind légterek, mind vizek fertőtlenítésére, meglepően kevés irodalmi adatot találtunk fotokémiai hatásait illetően. A fellelhető közleményekben is döntően az átalakulások hatékonyságára vonatkozóan találhatunk adatokat, az átalakulások kémiáját és kinetikáját illetően meglehetősen szegény az irodalom.

Vizsgálatainkhoz szinte kizárólag UV/VUV lámpát használtunk, mert a szénhidrogének klórszármazékai közül gyakorlatilag csak a telítetlen vegyületek vihetők reakcióba 254 nm-es besugárzással.

A kísérletek első szakaszában [P30, P31, D7] a vizsgált metánszármazékokat (CCl<sub>4</sub>, CHCl<sub>3</sub> és CH<sub>2</sub>Cl<sub>2</sub>) nitrogénárammal vittük az 1.14. ábrán bemutatott reaktorba annak reményében, hogy oxigén kizárásával több információt kapunk a termékeloszlásokból és kinetikából az elsődleges folyamatokra vonatkozóan.

Meglepő módon a széntetraklorid bomlott a legkisebb sebességgel (2.5. ábra) annak ellenére, hogy 185 nm-en a moláris abszorbanciája<sup>117</sup> ( $\varepsilon_{(CCl4)} = 1108 \text{ M}^{-1} \text{cm}^{-1}$ ) a legnagyobb szemben a kloroform<sup>15</sup> ( $\varepsilon_{(CHCl3)} = 592 \text{ M}^{-1} \text{m}^{-1}$ ) és a diklórmetán<sup>118</sup> ( $\varepsilon_{(CH2Cl2)} = 305 \text{ M}^{-1} \text{cm}^{-1}$ ) kisebb fényelnyelő képességével.

A csendes elektromos kisülés kapcsán bemutatottakhoz hasonlóan az átalakulás ebben az esetben is klóratom leszakadásával indul, amit követ egy klóratom általi hidrogénelvonás. A klóratom általi klórelvonás sebessége ennél 8-9 nagyságrenddel kisebb,<sup>119,120</sup> ezért bátran kijelenthető, hogy a széntetraklorid gyökös bomlása elhanyagolható a hidrogéntartalmú metánszármazékokhoz képest.



2.5. ábra. A metánszármazékok mért bomlássebessége nitrogénatmoszférában

Az elmondottakat alátámasztja, hogy a kloroform bomlásában (a  $\cdot$ CCl<sub>3</sub> és  $\cdot$ Cl rekombinációjával) széntetraklorid, míg a diklórmetán bomlásában – ugyan viszonylag kisebb mennyiségben – kloroform képződött. A jelentős mennyiségben jelenlévő bomlástermékek a klórtartalmú etánok voltak, jellemzően a képződő gyökök kereszt-rekombinációs termékei (mint például 1,1,2-C<sub>2</sub>H<sub>3</sub>Cl<sub>3</sub> a diklórmetán és C<sub>2</sub>HCl<sub>5</sub> a kloroform bomlásában). A bemutatott reakcióséma (2.6.ábra) egy valószínű átalakulását mutatja a vizsgált vegyületeknek [P31,C14].





Egy következő sorozatban megvizsgáltuk hogyan változik meg egy kiválasztott vegyület bomlássebessége, ha hozzáadunk egy másik klórmetánt változó koncentrációban. A 2.7. ábrán bemutatott eredmények tanúsága szerint a széntetraklorid gyorsítja a másik két vizsgált vegyület bomlását, míg a hidrogéntartalmú metánok csekély módon lassítják egymás átalakulását.



2.7. ábra. Rögzített kiindulási koncentrációjú (0,108 mM) klórmetán bomlássebességének változása egy másik klórmetán hozzáadására nitrogénatmoszférában (jelölések: O: CCl₄ hozzáadása CH₂Cl₂-höz; △: CCl₄ hozzáadása CHCl₃-hoz; ●: CHCl₃ hozzáadás CH₂Cl₂-höz ; ▲: CH₂Cl₂ hozzáadása CHCl₃-hoz)

A fenti reakcióséma és az elmondottak alapján ez könnyen belátható, mert a széntetrakloridból keletkező klóratom rekombináció helyett egy H-elvonási lépésben a H-tartalmú metánszármazékokkal reagál, míg a diklórmetán és a kloroform keverékében a fokozatosan növelt koncentrációjú metánszármazék lesz a domináns reakciópartner. Jól látszik ez, ha vetünk egy pillantást a keverékek átalakulása során képződő termékekre. A 2.8. ábra egy olyan kísérletsorozat termékeloszlásának változását mutatja, ahol rögzített (0,108 mM) koncentrációjú diklórmetánhoz adagoltunk változó mennyiségben széntetrakloridot.



2.8. ábra Széntetraklorid koncentrációváltozásának hatása a diklórmetánból képződő bomlástermékekre nitrogénatmoszférában

Amint azt a bemutatott ábra is jól szemlélteti, a diklórmetánból képződő gyökök rekombinációs termékeinek mennyiségét csökkenti a széntetraklorid hozzáadása,

ugyanakkor a növekszik a két kiindulási anyagból képződő gyökök keresztrekombinácós termékeinek mennyisége. Hasonlóan növekszik a diklórmetil-gyök és a klóratom rekombinációjával képződő kloroform mennyisége is.

Az oxigén-atmoszférában elvégzett vizsgálatsorozatban elsőnek azt döntöttük el, hogy az atomos oxigén reagál-e a klórmetánokkal. Ózon ugyanis O-atom (•O•) keletkezése révén képződik a 185 nm hullámhosszúságú sugárzás hatására, mivel a molekuláris oxigénnek ezen a hullámhosszúságon elegendően nagy a fényelnyelése<sup>121</sup> (ε =36 dm<sup>3</sup>mol<sup>-1</sup>cm<sup>-1</sup>). Kihasználva azt, hogy az ózon 254 nm-es sugárzás hatására szétesik atomos oxigént produkálva, ózon/oxigénatmoszférában csak UV sugárzással világítottuk meg az imént vizsgált klór-metánokat és azt tapasztaltuk, hogy gyakorlatilag nem alakulnak át, miközben az ózon elbomlik.

A következő mérési sorozatban megvizsgáltuk hogyan csökkentik a klórozott szénhidrogének a 185 nm-en is sugárzó (UV/VUV) lámpa ózontermelő képességét. A 2.9. ábrán bemutatott eredmények szerint ez a csökkentés jelentős. A sztratoszféra ózonkoncentrációjának csökkenésére vonatkozó kiterjedt ismeretek alapján várható volt, hogy a hidrogént is tartalmazó szénhidrogének inhibíciós hatása kisebb.



2.9. ábra. Klórozott szénhidrogének hatása a VUV lámpa ózontermelésére

Érdekes volt megvizsgálni azt, hogy az oxigén koncentrációjának növelésével hogyan változik a klórtartalmú metánok bomlásának sebessége. A 2.10. ábra adatai szerint a széntetraklorid bomlásának sebessége gyakorlatilag nem függ attól, hogy oxigén van-e a gázatmoszférában, viszont a hidrogéntartalmú metánok bomlása felgyorsul az oxigén koncentrációjának növelésével.



2.10. ábra. Oxigén hatása a klórmetánok bomlásának sebességére

Természetesen a termékspektrum is jelentősen megváltozott, ha a reakcióelegy oxigént is tartalmazott. Fő bomlástermék a CO<sub>2</sub>, CO, COCl<sub>2</sub> (ami a CH<sub>2</sub>Cl<sub>2</sub> bomlásában csak nyomokban volt kimutatható) és HCl (a CCl<sub>4</sub> széntetraklorid kivételével) voltak. Ez utóbbi termék egyértelműen arra mutat, hogy klóratom általi H-elvonás jellemző reakció az átalakulások során. Látszott ez abból is, hogy ha a kiindulási reakcióelegyben növeltük a vízgőz tartalmat, akkor a HCl képződés sebessége lecsökkent, jelezve az O-atom általi vízről való H-elvonásban képződő OH-gyök kompetícióját.

Érdemes továbbá megjegyezni, hogy a számított kvantumhasznosítási tényezők (az egy elnyelt foton hatására elbomló molekulák száma) széntetraklorid esetében annak koncentrációjától függetlenek (egyhez közeli) értékek, míg a H-tartalmú metán-származékoknál azok kiindulási koncentrációjával növekedett a kvantumhasznosítási tényező, megközelítve a tíz egységet.

Összességében az oxigén jelenlétében végbemenő fotolitikus kémiai átalakulásokra a 2.11. ábrán bemutatott reakciósémát javasoljuk [P32,C14].

Az elvégzett vizsgálatok gyakorlati alkalmazásokra vonatkozó hasznosíthatóságát illetően megállapítható, hogy a 185 nm-en is sugárzó kisnyomású higanygőz (germicid) lámpák a légtér fertőtlenítése mellett lebontják a légtér szerves szennyezőit is. Alkalmazásuk nem igényel különösebben speciális technikát, hiszen ugyanolyan tápegységekkel és ugyanolyan armatúrákkal üzemeltethetők, mint a világítási célokra elterjedten használatos fénycsövek. Igaz ugyan, hogy átmeneti termékként képződhetnek a kiindulási anyagoknál ártalmasabb köztitermékek is (mint például a foszgén). Tekintettel azonban arra, hogy ezek az anyagok gyorsan elhidrolizálnak és megkötődnek a levegőben lévő lebegő anyagokon, képződésük a gyakorlati alkalmazást jelentősen nem korlátozza.



2.11. ábra A klórtatralmú metánok oxigénatmoszférában végbemenő fotolitikus átalakulásának reakciósémája

#### 2.3. Klórozott etének bontása heterogén fotokatalízissel

Heterogén fotokatalizissel a már bemutatott vegyületek (halogéntartalmú metánszármazékok) nem bomlanak olyan mértékben, hogy az gyakorlati szempontból érdekes legyen. Munkánkhoz ezért mi is triklóretént (TCE) és tetraklóretént (PCE) választottunk modellanyagként.

Halogéntartalmú szerves szennyezők heterogén fotokatalitikus lebontására számos vizsgálatot végeztek a kutatók, de egységes felfogás a kémiai mechanizmusra vonatkozóan nem alakult ki.

Az egyik domináló nézet szerint,<sup>122</sup> diklór-metán, tetraklór-etilén és 1,2-dibróm-3-klórpropán vizes fázisú heterogén fotokatalitikus lebomlásának tanulmányozása során következtettek, a fotogenerált lyuk a vízmolekulával hidroxilgyököt ad, mely gyors (k~10<sup>8</sup> M<sup>-1</sup>s<sup>-1</sup>) (általában hidrogénabsztrakciós) reakcióba lép a szerves komponenssel. Bizonyos vizsgálatok szerint<sup>123</sup> a klórozott etánszármazékok lebomlási sebessége jó korrelációban van a C-H kötés erősségével, ami azt sugallja, hogy a hidroxilgyök általi hidrogénabsztrakció a sebesség-meghatározó lépés az átalakulásban. Mások jó egyezést találtak a lebomlás sebessége és az adszorbeált anyagmennyiség között<sup>124,125</sup>, amiből arra következtettek, hogy a lyuk, illetve hidroxilgyök csapdázása közvetlenül megy végbe a felületen.

A levegőben lévő vízgőzből képződő •OH-gyököt tették felelőssé toluol<sup>126</sup>, illetve klórozott etilének<sup>127</sup> gázfázisú heterogén fotokatalitikus átalakulása során. Azokban a rendszerekben, ahol nincs jelen vízgőz, ott a titán-dioxid katalizátor felületén lévő OH-csoportok lyuk általi oxidációja során származtatható a •OH-gyök<sup>128</sup>.

Az egyik jellegzetes nézet<sup>129</sup> a PCE •OH-gyök iniciálta bomlását tételezi fel. Illékony szerves vegyületek vízgőz jelenlétében végzett heterogén fotokatalitikus lebontásakor eltérő eredményeket kaptak a lebontandó szerves vegyülettől függően. Toluol fotokatalitikus átalakítása során azt tapasztalták,<sup>130</sup> hogy a vízgőz jelentősen megnöveli a reakció-sebességet, amelyet a vízből keletkező •OH-gyökök növekvő számának tulajdonítottak. A toluol gázfázisú oxidációjakor azt is tapasztalták<sup>131</sup>, hogy vízgőz nélkül a reakciósebesség erőteljesen lecsökken, és a katalizátor deaktiválódik. A TCE heterogén fotokatalitikus átalakulása során kis mennyiségben jelenlévő vízgőz nem változtatja meg a lebomlás sebességét, míg nagyobb mennyiségben sebességcsökkentő hatása érvényesül.<sup>132</sup> A vízgőz inhibiáló hatását elsősorban a szerves anyaggal történő, a felületi aktív helyekért való versengésnek tulajdonítják. Az sem kizárható,<sup>133</sup> hogy a vízgőz elősegíti az elektron és lyuk rekombinációját, ezáltal lassítja a lebomlás sebességét.

Az •OH-gyök által iniciált mechanizmus ellen szól az a kísérleti tény, hogy levegőtől (így vízgőztől is) elzárt katalizátor sok cikluson keresztül megőrzi aktivitását.<sup>134</sup> A TCE lebontását <sup>18</sup>O izotóp tartalmú oxigénnel és vízgőzzel való lebontásánál azt tapasztalták, <sup>135</sup> hogy a keletkező termékek <sup>18</sup>O-t tartalmaznak.

<sup>1</sup>H-NMR vizsgálatokat szerint<sup>136</sup> a TCE heterogén fotokatalitikus átalakulása során száraz körülmények között a felületi OH-csoportokban nincs jelentős változás az átalakulás után,

vagyis az •OH-gyök által iniciált reakciómechanizmus nem valószínű. Vízmentes körülmények között az •OH-gyök, mint aktív anyagféleség elhanyagolható szerepét azzal magyarázták,<sup>137</sup> hogy a PCE és TCE lebomlási sebessége hasonló az átalakulás során, de ezek •OH-gyökkel való gázfázisbeli reakciósebessége között mintegy egy nagyságrend különbség van. Dimetil-formamidos, vagy acetonitriles oldatban az O<sub>2</sub><sup>-</sup> és TCE, illetve PCE reakciósebességének aránya 1,7; míg a klórgyökkel való reakciósebességek aránya 2, vagyis szerintük az aktív oxigén iniciálja a lebomlást.

Van olyan nézet is, ami szerint<sup>138</sup> aktív oxigénből képződő gyök indítja a lebomlási mechanizmust. Az azonban nem tisztázott, hogy az aktív oxigén atomos vagy molekuláris állapotú.

*Lu és munkatársai*<sup>139</sup> <sup>16</sup>O<sub>2</sub> és <sup>18</sup>O<sub>2</sub>-t adszorbeáltattak TiO<sub>2</sub> felületén és vizsgálták azok fotodeszorpcióját. Azt tapasztalták, hogy csak a molekulárisan adszorbeált oxigén fotodeszorbeálódik. Nincs <sup>16</sup>O<sup>18</sup>O termék, vagyis a deszorpcióban nem vesz részt a rácsoxigén és a disszociatívan adszorbeálódott oxigén atom sem.

Klórozott etilének gázfázisú heterogén fotokatalitikus átalakulására a klórgyökös reakciómechanizmust tételeznek fel többen.<sup>140,141,142,143</sup> A kérdés azonban az, hogy hogyan keletkezik a klórgyök. Az egyik elképzelés<sup>144,145</sup> szerves anyag és a hidroxilgyök reakciója révén, egy másik szerint<sup>146</sup> a katalizátor felületén képződő oxigénatomok klórozott szerves anyagokkal való reakciója során klórgyök képződhet.

Vannak olyan kutatási eredmények is,<sup>147</sup> amelyek azt mutatják, hogy számos szerves vegyület fotogenerált lyukkal való reakciója (közvetlen töltésátmenet) sokkal nagyobb jelentőségű, mint az •OH-gyökös folyamat, azaz közvetlen töltésátmenetet feltételeznek.

Mindezeket bemutatva látható, hogy a szerves szennyezőanyagok gázfázisú heterogén fotokatalitikus átalakulásának értelmezésére a kép távolról sem egységes.

A reakciókinetikai mérésekhez az 1.24. ábrán bemutatott reaktort használtuk. A katalizátor-ágy előkészítéséhez, aktiválásához és újraaktiválásához, a reaktor gázeleggyel való feltöltéséhez egy nagyvákuum-rendszert építettünk, aminek vázlatát a 2.12. ábra mutatja. Használatával el tudtuk érni, hogy a reaktorban, ha szükséges volt egészen biztosan víz-, vagy oxigénmentes körülményeket biztosítsunk. A nagyvákuum rendszer jó szolgálatot tett a katalizátor aktiválásánál is, mert biztosítható volt a művelet végrehajtása tetszőleges összetételű és nyomású gázatmoszférában, beleértve a vákuumot (10<sup>-1</sup> Pa) is. A kívánt összetételű gázeleggyel feltöltött reaktort az IR-FT spektrométerbe helyezve felvettük a kiindulási spektrumokat, majd a lámpa bekapcsolásával indítottuk el a kinetikai méréseket.



2.12.ábra. A minta előkészítésére használt vákuumrendszer vázlata (1: olajdiffúziós pumpa, 2: cseppfolyós nitrogénnel hűtött csapda, 3: Hg-diffúziós pumpa, 4: gáztároló tartályok, 5: reaktor, 6: nyomásmérő, 7: O<sub>2</sub>/N<sub>2</sub> palackok)

Egy jellegzetes spektrumsorozatot mutat a 2.13. ábra. A nem megvilágított reaktorral felvehettük az anyagok katalizátoron való adszorpciós izotermáit is, tekintettel arra, hogy a reaktor termosztálható.



Hullámszám (cm<sup>-1</sup>) 2.13. ábra. A PCE átalakulásának jellemző spektrumsorozata

A mérések első sorozatában megbizonyosodtunk arról, sem a PCE, sem a TCE nem alakul át a katalizátor felületén, ha az nincs megvilágítva, ha nincs a reakcióelegyben oxigén vagy a megvilágított reaktorban, oxigénatmoszférában nincs katalizátor. Mindkét anyag bomlása jellegzetes kinetikai viselkedést és jellegzetes termékeloszlást produkált. Ezekből mutat egyegy jellegzetes eloszlásgörbét a 2.14. ábra. Mindkét anyag bomlása során átmeneti termékként kloro-acetil származék keletkezik; triklórecetsav-klorid (TCAC) a PCE és diklórecetsav-klorid (DCAC) a TCE átalakulásában.



2.14. ábra. A PCE és a TCE jellegzetes kinetikai bomlásgörbéi

Mindkét köztitermékre jellemző, hogy koncentrációjuk mindaddig növekszik a gáztérben, míg a kiindulási anyag el nem tűnik. Végtermékként mindkét anyagból széndioxid képződik, és folyamatosan foszgén halmozódik fel. A foszgén képződésére jellemző, hogy a kiindulási anyagok elbomlásáig felhalmozódása lényegesen nagyobb sebességgel játszódik le, majd felhalmozódásának sebessége csökken és nagyon hosszú megvilágítás után a foszgén is elfogy a rendszerből. Méréseink nagy része azonban erre a tartományra nem terjedt ki. A TCE bomlásában köztitermékként CO is képződik, fogyása azonban lényegesen később kezdődik el, mint a másik terméké, a TCAC-é. Érdemes megjegyezni, hogy néhány sorozatban megvizsgáltuk a TCAC fotokatalitukus bomlását, amiből ugyanazon bomlástermékek (CO<sub>2</sub>, COCl<sub>2</sub> és CO) keletkeznek, mint amilyenek a TCE bomlásában is. Érdemes megjegyezni azt is, hogy a PCE bomlásában klórt, míg a TCE átalakulásában nyomokban HCl-t mutattunk ki. Tekintettel arra, hogy a PCE bomlását is zömében FT-IR spektrometriával követtük nyomon, és a módszerrel klór nem analizálható, ezért erre vonatkozóan kevesebb mérési adat áll rendelkezésünkre. Érdekessége még a bomlás kinetikájának, hogy a kiindulási anyagok bomlása, és a TCAC és DCAC felhalmozódása indukciós periódussal indul.

A mérések megbízhatóságának megállapításához, és annak eldöntésére, hogy a TiO<sub>2</sub>katalizátor felületi OH-csoportjainak lehet-e szerepe a lebomlásban, ugyanazt a katalizátort többször is felhasználtuk. Az egyes lebontások előtt a katalizátort 1,5 órán keresztül, 200°Con vákuumban előkezeltük. Az előkezelt és többször (10 reakcióciklusban) használt katalizátor aktivitása nem változott jelentősen (2.15. ábra), ami azt igazolja, hogy a PCE heterogén fotokatalitikus átalakulása során a katalizátor nem szenved irreverzibilis változást. A katalizátor sok cikluson át megmaradó aktivitása igazolja továbbá azt is, hogy a katalizátor felületi OH-csoportjainak nem lehet jelentős szerepe az átalakulásban.



2.15. ábra. A PCE heterogén fotokatalitikus lebomlása tízszer megismételve ugyanazon katalizátoron (1. mérés: ♦ ; 2.mérés: □ ;4.mérés: Δ ; 5. mérés: x ; 7. mérés: ◊ ; 10. mérés: ▲ )

A katalizátor többszöri felhasználása során ugyanis lényegesen több anyag alakult át, mint a katalizátor felületén esetlegesen előforduló, az elbontott anyaggal ekvivalens vízmennyiség, és kizártuk annak lehetőségét, hogy a ciklusok között a katalizátor a környezetéből vizet vegyen fel.

A kiindulási anyag hatásának vizsgálatánál (a 2.16. ábrán példa erre a PCE bomlási és a termékek felhalmozódási sebességének ( $-r_i=\Delta c_i/\Delta t_i$ -) változása) is nagyon jól látszik, hogy a PCE bomlása és a termékek felhalmozódása (a széndioxid kivételével) indukciós periódussal indul.



2.16.ábra. A PCE bomlási és a termékek felhalmozódási sebességének változása a megvilágítási idő függvényében (PCEt=0: ▲ : 1,08 10<sup>-4</sup> M, ◊: 3,46\*10<sup>-4</sup> M, x: 4,72\*10<sup>-4</sup> M, ■: 5,59\*10<sup>-4</sup> M)

Látszik továbbá az is, hogy a PCE átalakulásának sebessége és a teljes lebomlásához szükséges időtartam koncentrációjának növelésével növekszik.

A kiindulási gázelegy oxigén-koncentrációjának változásával (2.17. ábra a PCE példáját mutatja) a szennyezőanyag lebomlásának sebessége egy bizonyos oxigén-koncentrációig növekszik és utána beáll egy telítési értékre (Langmuir-Hinshelwood kinetika).



 2.17. ábra. A PCE lebomlása során különböző oxigénkoncentrációk mellett (baloldali ábra jelölései: ♦: 5,98\*10<sup>-4</sup> mol/dm<sup>3</sup>, =: 3,85\*10<sup>-3</sup> mol/dm<sup>3</sup>, ▲ : 6,29 \* 10<sup>-3</sup> mol/dm<sup>3</sup>, x: 2,11\*10<sup>-2</sup> mol/dm<sup>3</sup>), illetve a maximális bomlássebesség változása az oxigéntartalom függvényében

Ez a megállapítás a gyakorlati alkalmazás szempontjából különösen érdekes lehet, a legfontosabb talán az, hogy nem lesz gyorsabb a lebomlás, ha azt levegő helyett oxigénatmoszférában végezzük.

A kiindulási gázelegy vízgőztartalmának változása (2.18. ábra) a TCE bomlását lényegesen nem változtatta meg (ha annak kiindulási koncentrációja nem haladta meg a 1<sup>-10<sup>-3</sup></sup> mol dm<sup>-3</sup> értéket), míg a PCE lebomlásának maximális értéke a vízgőz kezdeti koncentrációjának növelésével csökkent.



2.18. ábra. A kiindulási gázelegy vízgőz koncentrációjának hatása a PCE és TCE bomlására ((□: szárazon, x: 8,22\*10-5 mol/dm<sup>3</sup>, ▲ : 2,17\*10-4 mol/dm<sup>3</sup>, ■ : 4,34\*10-4 mol/dm<sup>3</sup>, ♦: 7,10 \* 10-4 mol/dm<sup>3</sup> kiindulási H<sub>2</sub>O)

Az eredmények értelmezéséhez megvizsgáltuk azt, hogy hogyan változik az anyagok adszorpciója a katalizátor felületén a gáztér vízgőz-tartalmának változásával. Nagyon sajátságos képet mutatott az anyagok adszorpciós izotermája a katalizátoron (2.19. ábra). Vizet nem tartalmazó gázelegyben mindkét anyagé leírható a klasszikusnak tekinthető Langmuir-típusú összefüggéssel, azonban a TCE esetében a felületi borítottság telítési értéke mintegy kétszerese a PCE-nek. Vízgőz hozzáadására (3,5•10<sup>-4</sup> mol/dm<sup>3</sup>) az adszorpció BET<sup>148</sup> jellegűvé válik.



és száraz gázzal (□)

A BET izoterma jellemzője, hogy egy monomolekulás adszorpciós réteg kialakulását multimolekulás réteg kialakulása követi, ami az adszorbeált anyagmennyiség hirtelen növekedésében mutatkozik meg. Kisebb PCE koncentráció mellett ( $c_g < 3*10^{-4} mol/dm^3$ ) az adszorpciós görbe a száraz körülmények között mért adszorpciós görbe alatt fut. Ez feltételezhetően azzal magyarázható, hogy a PCE mellett a víz is adszorbeálódik, csökkentve ezzel a PCE számára hozzáférhető adszorpciós helyek számát. Ilyen jellegű kompetitív adszorpciót különböző klórozott etilének tanulmányozása során más szerzők is megfigyeltek<sup>149,150,151</sup> A másik különbség a két vizsgált vegyület adszorpciós sajátságai között az, hogy kisebb koncentrációban jelenlévő TCE esetében a vízgőznek nincs szignifikáns hatása a TCE adszorpciójára, míg a vízgőz a PCE adszorpcióját jelentősen csökkenti. A nagyobb koncentrációban TCE-t ( $c_g > 9 \cdot 10^{-4} mol/dm^3$ ) tartalmazó gázelegyben a TCE adszorpciója ugrásszerűen megnő. Feltételezhetően ez is egy többmolekulás adszorpciós réteg kialakulásának köszönhető.

Az adszorbeált mennyiségek vízgőz hatására bekövetkező változásának megmérésével magyarázatot találhatunk az anyagok bomlássebességének vízgőz hatására bekövetkező változására. A 2.20. ábra tanúsága szerint is nagyon jó korreláció állapítható meg az anyag (jelen esetben PCE) bomlássebessége és a felületen adszorbeált (és a gázelegy páratartalmával változó) mennyisége között, igazolva ez esetben is az adszorpciós kinetika érvényesülését. Ezen megállapításunkkal talán értelmezhető az az irodalomban tapasztalható inkoherencia, hogy a kutatók gyakran egymásnak ellentmondó eredményekről számoltak be a vízgőz hatásának mérése kapcsán. A fentiekben bemutatottak szerint ugyanis a gázelegy pára-tartalmától függően lényegesen változhat (növekedhet és csökkenhet is) a katalizátor felületén adszorbeált anyagmennyiség.



2.20.ábra. A PCE adszorpciójának és maximális bomlássebességének változás a kiindulási gázelegy páratartalmának változásával

A PCE és a TCE lebomlásának reakciómechanizmusára vonatkozóan irodalmi hivatkozások és kémiai evidenciák figyelembevételével a következő alapvető kísérleti megállapításainkra kerestünk magyarázatot:

- mind a PCE, mind a TCE lebomlása során azt tapasztaltuk, hogy a bomlás sebessége annál a reakcióidőnél éri el a maximális értékét, amelynél az etilénszármazékok már csak kis hányadban vannak jelen és ez a belőlük képződő TCAC illetve DCAC koncentrációja maximuma közelében van,
- főként kis oxigéntartalmú rendszerekben szembetűnő, hogy a lebomlás nagyon lassan indul el, majd hirtelen megnövekszik, párhuzamosan a klórozott acetilkloridok felhalmozódási sebességével,
- a vízgőznek nincs meghatározó szerepe a lebomlások kémiájában,
- a katalizátor felületén esetlegesen jelenlévő felületi OH-csoportok nem vesznek részt az átalakulásokban, hiszen a katalizátor legalább tíz ciklusban aktív maradt.

A folyamat első lépése a senki által nem vitatott elektron-lyuk pár képződés, ami a katalizátor megvilágításának hatására jön létre:

$$\text{TiO}_2 + hv \rightarrow \text{TiO}_2 (e^- + h^+)$$

A gerjesztést egy töltésátadási folyamat követi a felületen adszorbeálódó anyagokra, példaként a PCE-re bemutatva,



illetve

 $O_2 + e^- \rightarrow (O_2)_{ads}$ 

hiszen oxigén nélkül nem megy a folyamat, továbbá értelmezni kell azt, hogy milyen módon lép reakcióba a szubsztrátum. Tekintettel arra, hogy a folyamatban keletkező szuperoxidgyökionból ( $^{\circ}O_2^{-}$ ) termékek keletkezését nem tudtuk kimutatni, feltételezhető, hogy az elreagál a katalizátor felületén a másik képződő gyökionnal a

$$\begin{bmatrix} CI & CI \\ | & | \\ .C & C + \\ CI & CI \end{bmatrix}_{ads} + (O_2^{-})_{ads} \longrightarrow \begin{array}{c} CI & CI \\ | & | \\ .C & C - C - O - O \\ | & | \\ CI & CI \end{array}$$

lépésben egy biradikálist képezve. A gyökök között – nagy felületi koncentrációinak figyelembevételével – szinte bizonyosan végbemennek gyök-gyök reakciók. Tekintettel a TCAC képződésre plauzibilis a Cl-atom átviteli reakció



amit követ a peroxigyökök kémiájában jól ismert Russel-típusú reakció<sup>152,153</sup>



Az így képződő oxigyök a forrása a képződő TCAC-nak a



reakcióban (az áttekinthetőség kedvéért az analizált termékeket bekeretezem).

A keletkező, másik C-atom központú gyök reagál a jelenlévő oxigénnel



majd egy Russel-típusú reakcióban átalakul



oxigyökké és ez az oxigyök egy



unimolekuláris lépésben COCl<sub>2</sub>-t képez. Az itt keletkező gyök egy O<sub>2</sub> addíciós lépés



után a már ismert Russel reakcióban

$$\cdot 0 - 0 - C \stackrel{0}{\underset{Cl}{\leftarrow}} + R - 0 - 0 \cdot \longrightarrow R - 0 \cdot + \cdot 0 - C \stackrel{0}{\underset{Cl}{\leftarrow}}$$

ismét egy oxigyököt képez, ami a

$$\cdot O - C \subset C_{CI} \longrightarrow CO_2 + CI$$

reakcióban szétesik és szén-dioxid keletkezik.

A már tárgyaltak szerint az átalakulás autokatalitikus jellegű. Kémiai szempontból ez jól értelmezhető azzal, hogy a folyamatindító lépésben a PCE-ből képződő kettős gyök (biradikális) reakcióba lép a felületen szintén adszorbeálódó TCAC-dal a



és a keletkező gyökök sorsa a fenti reakciók alapján is leírható.

A PCE-re valószínűsített bomlásmechanizmus vázlatát [P26,P27] a 2.21. és a TCE bomlási vázlatát a 2.22. ábrán mutatom be.



2.21. ábra. A PCE bomlására valószínűsített reakciómechanizmus vázlata

A TCE-re a kísérleti tapasztalatok alapján és a fentiek analógiájára megadott bomlásmechanizmus nagyon hasonlít a PCE-nél részletesen tárgyalthoz. Említésre érdemes eltérés abból adódik, hogy a lyuk és elektron befogásával (*1* és *2* reakció a 2.22. ábrán)) képződő részecskék (*3* és *4*) rekombinációjában a szuperoxidgyök a H-atom felőli kettős kötésre addícionálódik. Ez azon elméleti számítások alapján<sup>154,155</sup> is valószínűsíthető, amit a TCE-re való Cl-addícióra végeztek el.



2.22. ábra: A TCE bomlására valószínűsített reakciómechanizmus vázlata

A képződő biradikális (a/1) H-atom elvonás után (5 és 6 reakció az ábrán) hasonló típusú gyököt képez, mint a PCE bomlásában. A TCE bomlása lényegesen a diklórmetoxi-gyök (*r*) reakcióiban különbözik a PCE bomlásától, ugyanis diklórmetoxi-gyök bomlásának végterméke szénmonoxid.

Gázfázisú (lég-) szennyezők nagyhatékonyságú oxidációs eljárásokkal való lebontása terén végzett és bemutatott tevékenységünket és az ebből született **új tudományos** eredményeinket az alábbiakban foglalom össze.

2.1, *Csendes elektromos kisülésben* halogéntartalmú metánszármazékok bontásával az alábbi eredményeket értük el:

- Az átalakulások elektronütközéses reakciókkal indulnak, ezekre a reakciók reakciókinetikai modellezésével sebességi együtthatókat állapítottunk meg.
- Argon-atmoszférában végrehajtott átalakítások során fluoratomot nem tartalmazó metánszármazékoknál oligomerizációs termékek képződnek, míg a klór-fluórmetánok esetében a domináló átalakulási irány a molekula szétesését követő, rövid (néhány) láncciklusban végbemenő halogénatom átrendeződés. Hidrogénatomot tartalmazó vegyületek csendes elektromos kisülésben jelentős (száz ciklust elérő) láncbomlásban alakulnak át, gazdag termékspektrumot eredményezve.
- Oxigén-atmoszférában a kisülésben képződő oxigénatomok keletkezése révén a hidrogén-tartalmú metánszármazékok bomlássebessége megnő, ami az oxigénatom általi hidrogénelvonást követő molekuláris oxigén addíciójával és a képződő peroxogyökök további átalakulásaival értelmezhetők. A klórfluór-metánok átalakulásában az elektronütközési reakciói hatására keletkező gyökökre való oxigénmolekula addíciója és az azt követő reakciók a felelősek az átalakulási sebességek mérsékeltebb növekedéséért.

2.2, Klórtartalmú metánszármazékok UV/VUV fotolízisét vizsgáltuk meg olyan kisnyomásúHg-gőz lámpával, ami a 254 nm-es sugárzása mellett 185 nm-en is sugároz.

- Az átalakulások a 185 nm-es besugárzás hatására Cl-atom leszakadásával indulnak, amit H-atom elvonása követ. A széntartalmú gyökök oligomerizációs termékekben realizálódnak, hasonlóan a csendes elektromos kisülésben való átalakítások során tapasztaltakhoz. A széntetraklorid lassúbb átalakulása a visszaképződése miatti gyökrekombinációval értelmezhető. A diklórmetán és a kloroform fotolízisének sebességét a hozzáadott széntetraklorid meggyorsítja a Habsztrakcióra képes Cl-atom koncentrációjának növelése révén.
- Az oxigéntartalmú besugárzott gázelegyekben a H-tartalmú metánszármazékok bomlási sebessége lényegesen megnövekszik a széntartalmú gyökök oxigénaddícióját követő átalakulások révén visszatermelődő Cl-gyök H-elvonása révén.

# Széntetraklorid esetében ez a hatás nem érvényesül, mert a Cl-gyök általi Cl-atom elvonás sebessége jelentéktelen.

2.3, Triklóretilén és tetraklóretilén *heterogén fotokatalitikus* átalakulását tanulmányoztuk titándioxid fotokatalizátoron az általunk szerkesztett és épített fotoreaktorban. Kiemelendő eredményeknek tekintjük az alábbiakat;

- Megerősítettük többek azon korábbi megállapítását, hogy a kiindulási anyagra és a bontáshoz feltétlenül szükséges oxigénre nézve érvényesül a Langmuir-Hinshelwood adszorpciós kinetika. Az adszorpciós bomlási kinetika következtében az anyagok bomlássebessége egy határon túl nem fokozható az oxigén koncentrációjának növelésével, azaz ezen anyagok levegőben is kellő hatékonysággal lebonthatók.
- A klóretének bomlásában sokak állításával ellentétben bizonyítottan nincs szerepük a hidroxilgyököknek és a klóratomok szerepe is alárendelt jelentőségű.
- Bizonyítottuk, hogy a klóretének bomlásában a vízgőznek kimondottan bomlásgátló hatása van.
- Az átalakulásokat indító folyamat a megvilágított félvezető felületén szeparálódó töltések átmenete a katalizátor felületén adszorbeálódó lebontandó célvegyületekre és a molekuláris oxigénre. A keletkező molekulaionok egymással való kölcsönhatásában keletkező átmeneti anyagféleségek révén keletkező szabad gyökök többlépéses reakciói vezetnek az anyagok átalakulásához.
- A klóretének bomlása és a köztitermékek felhalmozódása indukciós periódussal indul, ami jól értelmezhető a di- vagy triklórecetsav-klorid köztitermék és a kiindulási anyag töltésátviteli reakciója révén keletkező, labilis felületi képződmények folyamatgyorsítást eredményező gyökös átalakulásával.
### 3. Vizek szerves szennyezőinek bontása

A nagyhatékonyságú oxidációs eljárások alkalmazásának az imént tárgyalt levegőtisztítás mellett másik fontos területe vizek (amibe beletartozik a nagytisztaságú vizektől kezdve, az ivóvizeken, a kezelt szennyvizeken keresztül a szennyvizekig terjedő széles skála) kezelése és tisztítása. Hasonlóan a levegő tisztításánál alkalmazott tárgyalásmódhoz ebben az esetben is módszerenként tárgyalom az elvégzett vizsgálatainkat.

#### 3. 1. Szennyezők lebontása VUV fotolizissel

A Xe-excimer lámpával előállított VUV sugárzás oldatfázisbeli tanulmányozásánál egyik modellanyagként a maleinsavat használtuk [C6,D5]. Azért esett rá a választás, mert akár a H-atom, akár az OH-gyök általi hidrogénelvonás valószínűsége az anyagról nagyon kicsiny, míg az elsődleges gyökökkel (•H és •OH) szolgáltatott addíciós termékei jól megkülönböztethetők az alábbi reakciósor szerint:



A gyökaddíciós lépések sebességi együtthatói<sup>156</sup>  $k_A=6,0\times10^9 \text{ mol}^{-1}\text{dm}^3\text{s}^{-1}$  és  $k_B=1,9\times10^9\text{ mol}^{-1}\text{dm}^3\text{s}^{-1}$ . E reakciókat követően valószínűleg egy ismételt gyökaddícióval stabilizálódnak borkősavvá, almasavvá vagy borostyánkősavvá az iménti lépésben képződő gyökök.



Amennyiben azonos statisztikus valószínűséggel következnének be a következő reakciók, azt várnánk, hogy a termékek közt almasavat találunk túlnyomó többségben. Méréseink szerint azonban az almasav mennyiségét megközelíti a borkősav mennyisége, míg a borostyánkősav mennyisége a várható aránynál kisebb, amint az a 3.1. ábrán is látható. Ennek magyarázata az lehet, hogy a H-addícióval keletkező termékekről a folyamatos gyökbetáplálás során keletkező OH-gyökök H-atomot vonhatnak el, míg a fordított reakció (H-atom általi OH-elvonás) jóval kisebb eséllyel játszódik le.



3.1. ábra. A maleinsav fogyása és a gyökaddíciós reakciók során keletkezett savak koncentrációinak változása a megvilágítási idő függvényében oxigénmentes oldatokban

Az absztrakciós reakciók feltételezésének jogosságát támasztja alá a fumársav (a maleinsav *transz*-izomerje) megjelenése is az oldatban. Ugyanakkor azt is meg kell jegyeznünk, hogy bár jól követhető az addíciós reakciók lejátszódása az oldatban, a megjelenő addíciós termékek az elbomlott maleinsav mennyiségének legfeljebb 20%-át teszik ki. Ez azt mutatja, hogy más reakciók is számottevően hozzájárulnak a maleinsav fogyásához.

A vizek tisztítására vonatkozó vizsgálatainkban modellanyagként gyakran a fenolt választottuk. Jellegzetes bomlásgörbét mutat a 3.2. ábra a VUV fotolízissel elvégzett fenolbontásra [C6]. Az átalakulás során megjelennek di- és trihidroxi-benzolok és mellettük jelentős mennyiségben gyűrűnyílással képződő, alifás vegyületek. Ezen termékek a megvilágítás előrehaladásával elfogynak a rendszerből és széndioxiddá oxidálódnak, amint azt a teljes szerves széntartalom (TOC) mérésével igazoltunk is.

A fenolbomlás mechanizmusának felderítése érdekében megvizsgáltuk a katekol és a hidrokinon, valamint a trihidroxibenzol átalakulását is. Ezek az anyagok is teljes egészében

elbomlottak, de köztitermékként redukciós termékeket, mint például a dihidroxiszármazékoknál fenolt vagy a trihidrixibenzolok átalakulásánál dihidroxibenzolokat is tudtunk kimutatni, ami jelzi a redukció végbemenetelét még oldott oxigén jelenlétében is.



3.2. ábra. A fenol VUV fotolízise során keletkező termékek mennyiségének időbeli változása oxigénnel telített oldatbanA fenol átalakulásának kémiájára és kinetikájára a későbbiekben visszatérek.

Az elvégzett oldatfázisú vizsgálatok összefoglalásaként (hivatkozva az 1.2. fejezetben bemutatottakra is) lényeges kiemelni, hogy minden vizsgált anyag átalakulásának kezdeti sebessége (ahogy azt 3.3. ábrán összefoglaltuk) kiindulási koncentrációjával növekszik és nagyobb koncentrációknál egy határértékhez tart [**D4**].



3.3. ábra. A vizsgált vegyületek kezdeti átalakulási sebessége VUV fotolízis során (a hidrogén-peroxid képződés kivételével) oxigénmentes oldatokban a koncentrációjuk függvényében

Az átalakulás határsebessége ugyanakkor mindegyik esetben jóval kisebb a gyökgenerálás megállapított sebességénél, az oxigén, a hexaciano-ferrátok és a fenol esetében alig 3-5%-a annak. Ehhez képest kiugróan nagy a maleinsav átalakulásának határsebessége, eléri a gyökgenerálás sebességének 40%-át. Ezen eredmények meglepőek a VUV sugárzással generált gyökök és a vizsgált anyagok közötti reakciókra az irodalomban ajánlott (a 3.1. táblázatban összegyűjtött) sebességi együtthatók alapján.

Vizsgált anyag	$k_{\rm H}$ /mol <sup>-1</sup> dm <sup>3</sup> s <sup>-1</sup>	$k_{OH}$ /mol <sup>-1</sup> dm <sup>3</sup> s <sup>-1</sup>
O2	$1,2 \cdot 10 \times 10^{10}$ 157	—
$[Fe(CN)_6^{4-}]$	3,9•10 <sup>7</sup> <sup>158*</sup>	$1,0 \bullet 10^{10}$
$[Fe(CN)_{6}^{3-}]$	6,31•0 <sup>10</sup>	_
fenol	$1,7 \cdot 10^9$	6,6•10 <sup>9</sup>
maleinsav	1,9•10 <sup>9</sup>	6,0•10 <sup>9</sup>

3.1. táblázat. Az anyagok primer gyökökkel való reakcióinak sebességi együtthatói48

\* pH=1,0-3,3

A jelenség, amely szerint oldatokban a fotodisszociációs folyamatok kvantumhasznosítási tényezője jelentősen lecsökken a gázfázisban megállapított értékekhez képest, régóta ismert<sup>159,160</sup>. Oldatban a keletkező gyökök szétválását akadályozzák az oldószer molekulái, mintegy "kalitkába" zárják őket, lejátszódik visszaalakulásuk, az ún. iker-rekombinációjuk. Ugyanakkor az iker-rekombináció elől diffúzióval eltávolodott szabad gyökök véletlenül is találkozhatnak és rekombinálódhatnak (véletlen rekombináció), illetve reagálhatnak az oldatban jelen lévő anyagokkal.



Az elméletet *Noyes*<sup>161,162</sup> fejlesztette tovább. E szerint a folyamat első lépésében egy primer gyökpár keletkezik az oldószerkalitkában, amelyek azonnal visszaalakulhatnak a kiindulási molekulává. A második lépésben a primer pár valamelyest eltávolodhat egymástól (szekunder pár), amelyből már könnyen szétdiffundálhatnak a gyökök, illetve reagálhatnak az oldatban lévő gyökfogó vegyületekkel. Az első két lépés során játszódhat le az iker-rekombináció (az elkülönült, szabad gyökök közötti (diffúziókontrollált) rekombinációs reakció sebességi együtthatójánál lényegesen nagyobb sebességi együtthatóval).

A "kalitka-effektus", vagyis az, hogy az egymás mellett képződő gyökök egymással gyorsabban rekombinálódnak, mint ahogy reakcióba lépnek az oldatban lévő anyagokkal, magyarázhatja a kísérletek során tapasztalt kvantumhasznosítási tényező egynél jóval kisebb értékét.

#### 3.2. Fenol UV és UV/VUV fotolízise vizes oldatban

A viszonylag kicsiny kvantumhasznosítási tényező és a szerves szennyezők nem túl nagy moláris abszorbanciája oka annak,<sup>163</sup> hogy lebontásukra (az esetek nagy hányadában alkalmazott kisnyomású higanygőz lámpa 254 nm-es sugárzásával végrehajtott) fotolízist nem nagyon alkalmaznak. Ennek ellenére azonban – ha nem is nagy számban – található irodalmi közlés a fenol bontására is. A fenol moláris abszorbanciája<sup>164</sup> 254 nm-en 516 mol<sup>-1.</sup>dm<sup>3.</sup>cm<sup>-1</sup>, kvantumhasznosítási tényezője pedig 0,05 molekula foton<sup>-1</sup>.

A fenol a 254 nm hullámhosszúságú fény elnyelése következtében szingulett gerjesztett állapotba (C<sub>6</sub>H<sub>5</sub>OH + hv  $\rightarrow$  <sup>1</sup>C<sub>6</sub>H<sub>5</sub>OH) kerül<sup>165</sup>, mely aztán 298 nm-es maximumnál fény kibocsátása (fluoreszcencia) kíséretében, <sup>166,167</sup> vagy sugárzás nélküli átmenettel visszakerül alapállapotba. A fluoreszcencia kvantumhasznosítási tényezője, valamint a szingulett állapot élettartama jelentősen függ az oldószer polaritásától.<sup>175</sup> Belső átmenettel a szingulett gerjesztett állapot az alacsonyabb energiaszintű triplett gerjesztett állapotba (<sup>1</sup>C<sub>6</sub>H<sub>5</sub>OH  $\rightarrow$ <sup>3</sup>C<sub>6</sub>H<sub>5</sub>OH) alakulhat át. A triplett a hidroxilcsoporton belüli O-H kötés felszakadásával<sup>168</sup> fenoxil- és hidrogéngyökre bomolhat

$$^{1}C_{6}H_{5}OH \rightarrow (^{3}C_{6}H_{5}OH) \rightarrow C_{6}H_{5}O\bullet + \bullet H$$

vagy sugárzásos átmenettel (fluoreszcencia) visszatér alapállapotba<sup>169</sup>

$$^{3}C_{6}H_{5}OH \rightarrow C_{6}H_{5}OH + hv.$$

A triplett állapot élettartamát befolyásolhatja az oldószer polaritása és olyan anyagok, amelyek képesek annak energiáját átvenni, vagyis kioltani a gerjesztett állapotot. Ilyen részecske lehet a molekuláris oldott oxigén, amely az energiaátadás révén szingulett állapotba kerül. Az így létrejövő szingulett oxigén igen reakcióképes, közvetlenül reagálhat például aromás vegyületekkel.<sup>170</sup> A fenol és triplett állapotú oxigén reakciója elsősorban 1,4-benzokinon képződését eredményezi.<sup>171</sup> A szingulett oxigén szerepe a fenolok fotokémiai átalakulásában jól ismert és széles körben kutatott. Azonban az esetek többségében nem magának a gerjesztett állapotú fenolnak, hanem valamely érzékenyítő

anyagnak a gerjesztett állapotba juttatása és eme gerjesztett állapotú molekula oxigénnel való reakciója vezet a szingulett állapotú oxigén keletkezéséhez.

A gerjesztett állapot energiáját elveszítheti úgy is, hogy más anyaggal ütközik. Egyesek szerint<sup>172,173</sup> a szingulett oxigén képződését

## ${}^{3}C_{6}H_{5}OH + O_{2} \rightarrow C_{6}H_{5}OH + {}^{1}O_{2}$

és a fenollal való további reakcióit sem lehet kizárni. A legnagyobb valószínűséggel azonban fotoionizáció következik be<sup>174,175,176</sup>

$$^{1}C_{6}H_{5}OH \rightarrow (^{3}C_{6}H_{5}OH) \rightarrow C_{6}H_{5}OH \bullet^{+} + e_{aq}^{-}$$

amelynek eredményeként egy gyökkation és egy hidratált elektron keletkezik. Többek<sup>179,177,178</sup> szerint a fotoionizáció feltehetően egy kétfotonos folyamat. Az első foton elnyelése következtében keletkező szingulett állapotú fenol molekula belső átmenettel triplett állapotba kerül, majd egy második foton abszorpciója következtében a triplett állapotú fenol molekula átalakulása eredményezi a gyökkation és az elektron létrejöttét.

A fenol gyökkation (C<sub>6</sub>H<sub>5</sub>OH<sup>•+</sup>) nagy valószínűséggel deprotonálódással (C<sub>6</sub>H<sub>5</sub>OH<sup>•+</sup> $\rightarrow$  C<sub>6</sub>H<sub>5</sub>O•) fenoxi-gyökké alakul át. A villanófény fotolízissel (esetleg radiolízissel) keltett, viszonylag hosszú életű (µs nagyságrend) fenoxigyök jelenlétét ESR<sup>13</sup> technikával is kimutatták, de viszonylag nagy moláris abszorbanciája következtében sorsa fényelnyelése alapján is jól nyomon követhető. A fenoxigyök további sorsáról meglehetősen keveset lehet olvasni a szakirodalomban, leggyakrabban dimerizációját feltételezik<sup>183</sup>, de egyéb átalakulásai sem zárhatók ki.

Az elmondottak figyelembevételével kevés esély van a szokásos kisnyomású higanygőzlámpával gazdaságosan lebontani vízszennyezőket, ha azonban a lámpa búrája átengedi a kisülés 185 nm-es sugárzását is, akkor OH-gyök előállítás révén jelentősen meggyorsulhat a szennyezők lebontása<sup>179</sup>.

A modellként választott fenol bontását [P33,C15,D7] a már ismertetett recirkulációs reaktorban (1.15. ábra) végeztük el. A vizsgálatok során alapvetően két paramétert változtattunk, (i) a bevilágított oldat vagy oxigénmentes volt, vagy meghatározott mennyiségben tartalmazott oldott oxigént, (ii) illetve vagy a csak 254 nm-en sugárzó UV lámpával, vagy a 254 nm mellett 185 nm-en is sugárzó UV/VUV lámpával világítottuk meg az oldatot. Jellegzetes kinetikai görbéket mutat a 3.4. ábra. Az egyik lényeges tapasztalat az, hogy UV/VUV sugárzás hatására nagyobb a fenol bomlásának sebessége, továbbá

kimutattuk, hogy az oldott oxigén számottevően meggyorsítja a fenol átalakulásának sebességét.



3.4. ábra. A fenol bomlása 1 · 10<sup>-4</sup> M (A) és 1 · 10<sup>-3</sup> M (B) koncentrációjú oldatában
 (●: UV/VUV besugárzott oxigénnel telített oldat ▲: UV besugárzott oxigénnel telített oldat O: UV/VUV besugárzott oxigénmentes oldat: Δ: UV besugárzott oxigénmentes oldat)

Sokkal szemléletesebben mutatja a viszonyokat a 3.5. ábra, ahol a fenolbomlás kezdeti sebességeit ábrázoljuk kiindulási koncentrációjának függvényében. Kisebb kezdeti fenolkocentrációknál, oxigénnel telített oldatban az UV/VUV sugárzás hatására közel tízszer annyi fenol bomlik el, mint UV-val való besugárzás esetében. Oldott oxigén hiányában az UV/VUV lámpával besugárzott oldatokban a bomlássebesség gyakorlatilag nem, míg az UV lámpával besugárzott oldatokban is csak kis mértékben változik a fenol bomlásának sebessége kezdeti koncentrációjának növelésével.



3.5. ábra. A fenolbomlás kezdeti sebességei a fenol kezdeti koncentrációjának függvényében (jelölések ■: UV/VUV, oxigénnel telített; □: UV/VUV, oxigénmentes; ●: UV,oxigénnel telített; ○: UV,oxigémentes)

Oldott oxigén nem növeli jelentősen a fenol bomlássebességét UV/VUV besugárzás során, míg az UV lámpával besugárzott oldatban jelentős a bomlássebesség-növekedés a fenol koncentrációjának növelésével.

A bomlástermékek között jelentős mennyiségű nyílt szénláncú vegyület található, amint azt a 3.6. ábra is mutatja. Érdemes megjegyezni, hogy az UV/VUV lámpával megvilágított oldatból lényegesen gyorsabba fogy el a fenol és átalakulástermékei, mint az UV besugárzás hatására egyébként azonos paraméterek mellett.



3.6. ábra. A fenol (●) és bomlástermékei koncentrációjának (1,2- és 1,4- dihidroxibenzolok összege (◆), oxálsav(▲), H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> és alkil-hidroperoxidok összege (□) és teljes szerves széntartalom(×)) változása UV/VUV (A) és UV (B) lámpával való megvilágítás során 1,5·10-<sup>3</sup> M kezdeti fenol koncentrációjú, oxigénnel telített oldatban.

Az oxálsav például az UV lámpával megvilágított rendszerben még a bemutatottnál sokkal hosszabb idő alatt sem fogy el az oldatból, míg UV/VUV sugárzás hatására az összes szerves anyag eltávolítható. Nagyon jól jelzi ezt a TOC tartalom változása. A másik említésre érdemes tény, hogy az alkil-hidroperoxidok maximális koncentrációjukat elérik a fenol elbomlásával az UV/VUV lámpával besugárzott oldatban, míg a másik lámpa használatával még a fenol elfogyása után is halmozódnak és sokkal hosszabb ideig megmaradnak az oldatban. Aromás származékok közül az oldatban 1,2- és 1,4-dihidroxibenzolt tudtunk számottevő mennyiségben analizálni, amelyek maximális koncentrációjukat már elérik a fenol teljes elbomlása előtt (3.6. ábra). Érdekes módon változik mennyiségük az elbomlott fenol koncentrációjának függvényében, amint azt a 3.7. ábra mutatja.



3.7. ábra. A dihidroxibenzolok koncentrációjának változása az elbomlott fenol koncentrációjának függvényében különböző kiindulási fenolkoncentrációknál (×: 1,0•10<sup>-4</sup> M ●: 2,0•10<sup>-4</sup> M ▲: 5,0•10<sup>-4</sup> M ◆: 7,5•10<sup>-4</sup> M ■:1,0•10<sup>-3</sup> M) oxigénnel telített UV/VUV lámpával (A) és UV lámpával (B) megvilágított oldatokban.

A mért eredmények behatóbb megértéséhez felhasználtuk azt a tényt, hogy a fenol a 254 nm-es sugárzás hatására (moláris abszorbanciája  $\varepsilon$ =460 mol<sup>-1</sup>dm<sup>3</sup>cm<sup>-1</sup> ezen a hullám-hosszúságon<sup>180</sup>) is fluoreszkál, a kibocsátott fény intenzitásának maximuma 298 nm-en van<sup>181,182</sup>. A fentiekben már említettük, hogy a gerjesztett triplett élettartamát befolyásolja az oldószer milyensége is. Ezen információk alapján felvettük a fenol fluoreszcencia spektrumát úgy, hogy 254 nm-en gerjesztettük és mértük a fluoreszcenciát a maximumnak megfelelő hullámhosszúságon a fenol vizes és acetonitriles, oxigénnel telített és oxigénmentes oldatában.



3.8.ábra. A 254 nm-es gerjesztés hatására bekövetkező fluoreszcencia a fenol koncentrációjának függvényében (jelölések: ◇: oxigénmentes vizes oldatbanl; ◆: oxigénnel telített vizes oldatban; △: oxigénmentes acetonitriles oldat ; ▲: oxigénnel telített acetonitriles oldat)

A 3.8 ábrán összefoglalt eredmények szerint az oxigént nem tartalmazó dipoláris, aprotikus oldószerben (acetinitriles) a fenol fluoreszcenciája lényegesen nagyobb, mint az oldott oxigént is tartalmazó oldaté, tehát az oxigén szerepe nyilvánvaló a fotofizikai/fotokémiai folyamatokban. Vizes oldatban viszont az oxigén jelenléte gyakorlatilag semmilyen hatással nincs a fenol fluorszcenciájának intenzitására (és ezek az értékek rendre alig kisebbek, mint az oldott oxigént is tartalmazó acetonitriles oldatban mértek).

A bemutatott kísérleti tények, irodalmi közlések és kémiai evidenciák alapján a fenol bontására vonatkozóan kémiai mechanizmust valószínűsíthetünk. Tekintettel arra, hogy az UV/VUV sugárzás hatására minden körülmények között nagyobb a fenolbomlás sebessége, mint amikor az oldatot csak UV sugárzás éri, és a 3.1. pontban bemutatottak mellett is ismert<sup>183</sup> az, hogy VUV sugárzás hatására bekövetkezik a víz (•H és •OH) gyököket eredményező homolízise, tehát a fenol egy részének bomlását nyilvánvalóan ezek indítják. A fenol és az •OH-gyök között a legvalószínűbb reakció az addíció, annak ellenére, hogy az OH-csoportról való hidrogénelvonással fenoxigyök létrejötte a termodinamikailag kedvezményezett<sup>184</sup> (ld. a 3.9. ábrán bemutatott reakciósémák vázlatát).



3.9.ábra. A fenol és az •OH-gyök közötti reakciók

Az •OH-gyök addíciója<sup>185,186</sup> a fenol OH-csoportjához viszonyítva *para*-helyzetben kitüntetett (48 %) az *orto*-pozícóban végbemenő (36 %), és a *meta*-helyzetet eredményező (8%) addícióhoz képest. A még elvileg lehetséges *ipso*-pozícójú addíció gyakorlatilag nem játszódik le. Ennek megfelelően a H-absztrakció részaránya 8 %. A 3.10. ábrán bemutatott vázlat szerint, oldott oxigén jelenlétében peroxi-típusú gyökök jönnek létre. A dihidroxiciklohexadienil-gyökre való molekuláris oxigén addíciójának sebességi együtthatója<sup>187</sup> (k=  $1,2\cdot10^9 \text{ mol}^{-1}\text{dm}^3\text{s}^{-1}$ ) és a szobahőmérsékleten oxigénnel telített oldat oldott O<sub>2</sub> koncentrációja ( $1,2\cdot10^{-3} \text{ mol}\cdot\text{dm}^{-3}$ ) alapján az addíció valószínűsége nagy. Sokkal nagyobb, mint ezen gyökből vízelvonással a fenoxi-gyök kialakulása ( $k_{orto}=1,1\cdot10^8$ ·[H<sup>+</sup>] s<sup>-1</sup>, és  $k_{para}=(1,8\cdot10^3+1,7\cdot10^9$ [H<sup>+</sup>]) s<sup>-1</sup>). A peroxi-típusú gyökről való •HO<sub>2</sub> elvonással alakulnak ki az átalakulásoknál is jól mérhető dihidroxibenzol származékok. A dihidroxibenzolok ugyan hosszabb idejű megvilágítás után szintén elbomlanak, még az átalakulás kezdeti stádiumában is kisebb a mennyiségük, mint az elbomlott fenolé, várható tehát ezen az úton gyűrűfelnyílási reakció is, amint arról az irodalomban is olvashatunk.<sup>188</sup>



3.10. ábra. A fenol •OH gyök iniciálta bomlásának dihidroxibenzolok képződéséhez vezető reakciósémája

A gyűrűfelnyílás valószínűleg a peroxigyökök kémiájában jól ismert Russel mechanizmus<sup>189</sup> szerint megy végbe.



Nem zárható ki az sem, hogy hasonló, Russel típusú reakcióban a hidrogénperoxi-gyök (•OOH) is reagál a fenolból képződő peroxigyökkel, elég csak a peroxi- és szuperoxigyök rekombinációs reakcióira gondolni. Ez a reakció nagyon reaktív •OH-gyököket termel vissza a reakciórendszerbe.



A gyűrűfelnyílás végbemehet úgy is, hogy a peroxi-gyök egy intermolekuláris addícióban kapcsolódik a dién valamelyik kettős kötésére, és azt követően szakad fel a kettős kötés.<sup>190</sup>



A H-atom addíciós reakciói szintén eredményeznek fenolbomlást, ami valószínűleg gyűrűfelnyíláshoz vezet. (Az O<sub>2</sub> addíciót követheti a fenolt visszatermelő •OOH elimináció is).

Nagyon csábító magyarázatokhoz vezethet az a tapasztalt tény, hogy a dihidroxi benzolok az UV besugárzás hatására elbomlott fenolhoz viszonyított, felhalmozódó mennyisége gyakor-latilag megegyezett az UV/VUV besugárzásnál mérttel (3.7.ábra). Első közelítésben ez jelentheti azt is, hogy a dihidroxibenzolok mindkét esetben hasonló úton képződnek.

UV besugárzás hatására a gyökök képződésének valószínű útja a fenol fotoionizációja, ami valószínűleg egy kétfotonos gerjesztéssel megy végbe. Összhangban van ezzel annak a mérés-sorozatunknak az eredménye, amelyben a fenol kezdeti bomlássebességének fényintenzitástól való változására kvadratikus összefüggést mértünk ki. A gerjesztett fenolból egyesek szerint egy gyökion és egy elektron jön létre. A gyökion protonra és fenoxigyökre esik szét, míg az elektron például protonnal reagálva •H-gyököt eredményez. Elvben elképzelhető egy olyan átalakulás is, ahol a gerjesztett fenolmolekula és a víz adduktja úgy esik szét, hogy egy dihidroxi-ciklohexadienil-gyök és egy •H-atom keletkezik.



Ez megfelel az iménti, •OH-gyök addíciójával létrejövő állapotnak, ahonnét az átalakulások hasonló csatornákon futnak, mint a gyökiniciált bomlás. Erre azonban semmilyen közvetlen bizonyítékunk nincs azon a tényen kívül, hogy "kísértetiesen csábító" az egybeesés a dihidroxibenzolok viszonylagos mennyiségének képződésére mindkét fajta besugárzás esetén (3.7. ábra). Kísérletes szakmával foglalkozóként a "véletlen egybe-eséseket" mindig gyanakodva fogadja az ember. A legszigorúbb ellenérv az iménti feltételezésre, hogy mások nem jutottak ilyen következtetésre, továbbá fejlett mérési technikákkal ilyen esetekben mindig kimutatták fenoxigyök létezését. Természetesen a

dihidroxi-ciklohexadienil-gyök képződésére vonatkozó feltételezésünk nem zárja ki a fenoxi-gyök kialakulásához vezető fotoionizáció párhuzamos lejátszódását.

Mind az UV mind a VUV besugárzás során képződő H• atom reakciói közül nagyobb valószínűsége van a H• +  $O_2 \rightarrow HO_2$ •  $(k = 1.2 \times 10^{10} \text{ dm}^3 \text{ mol}^{-1} \text{ s}^{-1})$  reakciónak<sup>48</sup>, mint a fenolra való H• +  $C_6H_5OH \rightarrow$  hidroxi-ciklo-hexadienil-gyök addíciójának<sup>48</sup>  $(k = 1.7 \times 10^9 \text{ dm}^3 \text{mol}^{-1} \text{s}^{-1})$ . Különösen annak figyelembevételével, hogy az alkalmazott kísérleti feltételeinknél az oldott oxigén koncentrációja a vizsgált hőmérsékleten oxigénnel telített oldatban  $1,2\cdot10^{-3}$  mol dm<sup>-3</sup>, a fenol kezdeti koncentrációja vizsgálataink során  $0,1-2\cdot10^{-3} \text{ mol} \text{ dm}^{-3}$  volt. Érdemes talán még azt is megjegyezni, hogy oxigéntartalmú oldatban a fenolra való •H-addíció (a 3.9. ábrán bemutatott reakcióséma analógiájára) visszatermeli a fenolt HO<sub>2</sub>•-gyök eliminációjával, tehát a végeredményt tekintve nincs eltérés a két reakciócsatorna között. Természetesen a •H-gyök reakciói kapcsán sem szabad megfeledkezni az aromás gyűrű esetleges felnyílásáról (3.11. ábra).



3.11. ábra. A fenol •H atommal iniciálta, gyűrűfelnyíláshoz vezető lehetséges reakciósémája

Többször is kihangsúlyoztam már, hogy néhány szerző<sup>176,191</sup> fenoxigyök keletkezését feltételezi a fenol UV fotolízise során. Számunkra meggyőző kísérleti bizonyítékokat erre vonatkozóan a közlemények nem tartalmaznak. Másfelől ennek ismeretében itt és más fenolbontásra vonatkozó vizsgálataink során kitartóan kerestük a fenoxigyök létezésére utaló termékeket, vagy az ezt alátámasztó reakciókinetikai változásokat, de eredménytelenül. Ennek ellenére azonban nem zárhatók ki olyan reakciócsatornák sem, amelyekben fenoxigyök révén származtathatjuk a fenol UV fotolízise során mért termékeinket. A fenoxigyök molekuláris oxigénnel való reakciója gyakorlatilag nem

játszódik le,<sup>192</sup> azonban például a szabad elektron révén keletkező hidroperoxil-gyökkel (•HO<sub>2</sub>) rekombinációs reakcióba léphet (3.12. ábra).



3.12. ábra A fenoxigyök átalakulásának egy lehetséges vázlata

A keletkező fenil-hidroperoxid azonban többféleképpen széteshet<sup>193</sup> és a keletkező fenilhidroperoxid akár fotokémiai, akár termikus reakcióban elbomolhat a bemutatott reakcióséma szerint, és akkor víz kilépésével benzokinon keletkezik. *Skokov és munkatársai*<sup>193</sup> kvantumkémiai számításokkal arra a következtetésre jutottak, hogy a fenoxihidroperoxidok vízkilépéssel lejátszódó (az ábrán bemutatott) kinonokhoz vezető átalakulásainak a valószínűsége sokkal nagyobb, mint a gyűrű felnyílásához vezető reakcióutaknak. Nem kizárható azonban annak a lehetősége sem, hogy a fenoxi-hidroperoxidok (nem túl nagy energiaközlésre) gyökökre esnek szét és reaktív •OH-gyök keletkezik, ami például indíthat a fentiekben vázolt és dihidroxi-benzolokhoz vezető folyamatokat. A reakcióelegyekben ugyan nem találtunk kinonokat, azonban elvégzett méréseink szerint az UV-fénnyel megvilágított benzokinon nagyon rövid idő alatt elfogy a rendszerből és kb. fele olyan mennyiségű hidrokinont termel, akár tartalmaz oldott oxigént a rendszer, akár nem. A kérdéses anyagok elnyelési spektrumainak ismeretében (3.13. ábra) joggal feltételezhető, hogy a benzokinon nagy moláris abszorbanciájának köszönhetően olyan gyorsan elfogy a rendszerből, hogy kimutatható mennyiségben nincs jelen reakcióelegyeinkben.



3.13. ábra A fenol és a belőle keletkező anyagok elnyelési spektruma a 200-350 nm hullámhosszúság tartományban

Oxigénmentes oldatokban lejátszódó folyamatok kémiájára vonatkozóan – a rendelkezésünkre álló meglehetősen szegényes analitikai információk alapján - olyan részletességű állításokra, mint amilyeneket az imént tettünk oxigéntartalmú oldatokra vonatkozóan, merészség lenne vállalkozni. A vizsgálatokból egyértelműen kiderül, hogy oxigénmentes oldatokban is bomlik a fenol. Ezen tény, továbbá az, hogy az oxigéntartalmú oldatokkal kapcsolatban bemutatottaknál sincs egyetlen olyan folyamatindító lépés, amiben szerepe lenne a molekuláris oxigénnek, azt valószínűsíti, hogy ugyanolyan (vagy azokhoz hasonló) folyamatindító lépések mennek végbe oxigénmentes oldatokban is. Méréseink szerint, az ugyanolyan mennyiségű elbomlott fenolból képződő dihidroxibenzolok mennyisége közel egy nagyságrenddel kisebb a nitrogénnel átbuborékoltatott oldatokban, mint ugyanolyan feltételekkel besugárzott oxigéntartalmú oldatban. Ebben persze semmi meglepő nincs azon egyszerű kémiai alaptörvényszerűségnek (axiómának) а figyelembevételével, hogy egy anyag oxidációjának feltétele egy másik anyag redukciója. Márpedig a vizsgált oxigénmentes oldatban egy fenolmolekula oxidációja csak egy másik fenolmolekula redukciója révén mehet végbe. Ez esetenként akár nemkívánatos anyagok képződéséhez is vezet, tehát oxigénmentes rendszerekben elvégzett vizsgálatokkal nem a gyakorlati alkalmazhatóság, kizárólag csak a folyamatok alaposabb megismerése a célunk. Egy másik szempont, ami miatt nem kívánom részletesen elemezni az oxigénmentes oldatokban lejátszódó folyamatokat, az az általános cél, hogy "rávegyük" az oxigént, hogy nagyon kicsiny koncentrációban, szobahőmérsékleten, sokszor a "víz alatt égesse el"

(oxidálja) az eltávolítandó, az esetek zömében szintén nagyon kicsiny koncentrációban jelenlévő célvegyületet. Visszatérve a kérdésre, hogy mi történik a fenollal oxigénmentes, UV vagy UV/VUV lámpákkal besugárzott oldatokban, kellő biztonsággal állítható, hogy oligomerizációs termékekké alakul át (hasonlóan a 2. fejezetben tárgyalt gázfázisú vizsgálatokban tapasztaltakhoz). Erre utaló jel, hogy egy-egy kinetikai méréssorozat végén a reaktor és a lámpát védő búra falán szerves oldószerben is nehezen oldható lerakódás volt észlelhető, ami nyilvánvalóan csak a fenol átalakulásából származhat.

#### 3.3. Fenol lebontása heterogén fotokatalízissel

A heterogén fotokatalízis a környezetszennyezők kémiai lebontását célzó eljárások közül talán ez tekinthető a legkiterjedtebben vizsgált területnek. A katalízis során lejátszódó folyamatokkal már a korábbi fejezetekben is foglalkoztam, monográfiákban<sup>194</sup> [B1] és számos publikációban erről azonban többet olvashatunk. A katalizátor úgy fogható szennyező átalakítására, ha gondoskodunk arról, hogy a megvilágított félvezető által szétválasztott töltések (hőfejlődés közben) ne rekombinálódjanak hanem az ott lévő anyagok csapdázzák azokat. A leggyakrabban használt elektronbefogó az oxigén, amiből reaktív köztitermékek (•OH<sub>2</sub>, •OH) képződhetnek<sup>195,196</sup>. A pozitív töltésű hibahely befogása a legtöbbek által hangoztatott felfogás szerint a vízről, vagy OH<sup>-</sup>ionról való elektronátlépés, ami •OH-gyök képződését eredményezi, és ez lép reakcióba a lebontandó szennyező-vel<sup>197,198</sup>. Kevesebben<sup>199,200</sup> azon a véleményen vannak, hogy a pozitív töltésű hibahelyre a felületen adszorbeált anyagról (átalakítandó szennyezőről) lép át elektron, és az így keletkező gyökion az átalakulási folyamatok indítója.

A heterogén fotokatalízis során lejátszódó folyamatok behatóbb megismerése céljából az esetek nagyobb hányadában szintén a fenolt használtuk modellvegyületként, esetenként azonban klórfenolokat és más vegyületeket is vizsgáltunk. Kísérleteinket döntően az 1. fejezetben (1.25. ábrán) bemutatott, házilag épített reaktorban hajtottuk végre 365 nm-en sugárzó lámpával megvilágított szuszpenziókban.

*Fenton* ide vonatkozó közlése<sup>201</sup> nyomán a hidrogénperoxidot már a múlt század eleje óta<sup>202</sup> előszeretettel használják fotokatalitikus reakciókban. A vasionok által katalizált folyamatban (*Fenton*-reakció) •OH-gyök képződik. A folyamat egyszerűen és könnyen kézben tartható, a hidrogénperoxid adagolása egyszerűen kivitelezhető, így kisebb kapacitásigényű vízkezelésben nagyon gazdaságosan és hatékonyan használható. TiO<sub>2</sub>-on alapuló fotokatalízis során beszámoltak arról,<sup>203</sup> hogy H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> megjelenését nyomokban észlelték, sőt adagolásával nagyobb hatékonyságot értek el heterogén fotokatalízis során.<sup>204</sup> Vizsgálatainkkal megállapítottuk [P7,D2], hogy a hidrogén-peroxid számottevően csak megvilágított fotokatalizátor jelenlétében bomlik (3.14. ábra).



3.14. ábra. A hidrogén-peroxid koncentrációjának változása eltérő kísérleti körülmények között ( <sup>O</sup> ): UV = 8,7·10<sup>-6</sup> einstein dm<sup>-3</sup> s<sup>-1</sup>; ( ● ): TiO<sub>2</sub> = 1 g dm<sup>-3</sup>; ( □ ): UV és TiO<sub>2</sub> (8,7\*10<sup>-6</sup> einstein dm<sup>-3</sup> s<sup>-1</sup> és 1 g dm<sup>-3</sup>)

A fotokatalizált bomlás valamilyen adszorpciós (*Freundlich*-modell) kinetikával leírható a kezdeti H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> koncentrációját tekintve. Erre vonatkozóan olvashatunk az irodalomban<sup>205</sup> hasonló tapasztalatokról. Az átalakulás kezdeti sebessége arányos a megvilágítás intenzitásával. Az átalakulás sebességét az oldat oldott oxigén koncentrációja nem változtatta meg. Metanol, mint gyökfogó adagolása nem volt hatással a hidrogén peroxid átalakulásának sebességére. Az átalakulások során a (nem pufferolt) oldat pH-ja nem változott meg. Mindezek alapján nagy valószínűséggel állíthatjuk, hogy a lejátszódó folyamatok az alábbi lépésekkel leírhatók:

$$H_2O_{2(ads)} + 2h^+ \rightarrow O_2 + 2H$$
$$H_2O_{2(ads)} + 2e^- \rightarrow 2OH^-$$

Megjegyzendő, hogy ezeket a reakciókat nem tekintjük elemi lépéseknek. Az átalakulást valószínűleg a

$$H_2O_2 (adsz) + h^+ \rightarrow HO_2 \bullet + H^+$$
$$H_2O_2 (adsz) + e^- \rightarrow OH \bullet + OH^-$$

töltésátadási lépések indítják,53 amiket követnek újabb töltésátadások. A

$$2 \text{ H}_2\text{O}_2 (\text{adsz}) + 2 \text{ hv} \xrightarrow{TiO_2} 2 \text{ H}_2\text{O} + \text{O}_2$$

bruttó sztöchiometriának megfelelő folyamatban kicsiny a valószínűsége, hogy az oldatfázisban gyökös reakciók számottevő mennyiségben lejátszódjanak (a valószínű

$$\bullet \mathrm{HO}_2 + \bullet \mathrm{HO}_2 \rightarrow \mathrm{H}_2\mathrm{O}_2 + \mathrm{O}_2$$

rekombináció is bizonyára a katalizátor felületén megy végbe). Méréseink során ugyanis azt tapasztaltuk, hogy a hidrogénperoxid átalakulásának sebességére nincs hatással sem a gyökfogó metanol, sem az oldott oxigén (mint pl. a H-gyök befogója). Az esetlegesen képződő töltéssel rendelkező köztitermékek diffúziójának valószínűsíthetően kisebb a sebessége, mint a végtermékekhez vezető ismételt töltésátadásnak, így az átalakulás valószínűleg közvetlen töltésátadással és nem gyökös folyamatok közvetítésével játszódik le a megvilágított katalizátor felületén.

A fenol bontása során [P8,P9,C2,D2] megállapítottuk, hogy az átalakulás kezdeti szakasza leírható a

$$r_{0,c} = r_{\infty} \frac{K_{O_2} c_{O_2}}{1 + K_{O_2} c_{O_2}} \frac{K_S c_S}{1 + K_S c_S}$$

alakú *Langmuir-Hinshelwood* modellel, ahol  $r_{o,c}$  az átalakulás kezdeti sebessége adott koncentráció(k)nál,  $r_{\infty}$  a határsebesség kellően nagy O<sub>2</sub>, illetve szubsztrátum (jelen esetben a fenol) koncentrációknál,  $K_{O_2}$ ,  $K_S$ ,  $c_{O_2}$  és  $c_S$  az anyagok adszorpciós együtthatói, illetve oldatfázisbeli koncentrációi. Külön-külön megvizsgáltuk az oldott oxigén- és a kezdeti fenol-koncentráció hatását az átalakulás sebességére. A kezdeti fenol koncentrációtól való függésre a mérési adatainkra illesztett görbék alapján megállapított paraméterek:  $r_{\infty}$  és K<sub>S</sub> értékek rendre  $(7,7 \pm 0,4) \times 10^{-8}$  mol dm<sup>-3</sup>s<sup>-1</sup>-nek és  $(2,0 \pm 0,1) \times 10^{4}$  mol<sup>-1</sup>dm<sup>3</sup>-nek adódtak. Az oxigénkoncentráció változtatásával meghatározott kinetikai paraméterek a következők:  $r_{\infty} = (8,1 \pm 0,5) \times 10^{-8}$  mol dm<sup>-3</sup>s<sup>-1</sup> és K<sub>O2</sub> =  $(1,9 \pm 0,1) \times 10^{5}$  mol<sup>-1</sup>dm<sup>3</sup>. A határsebességekre a független mérésekből megállapított értékek jó egyezése a kinetikai kezelés helytállóságát és a mérések megbízhatóságát erősíti meg.

A vizsgálandó oldatban szuszpendált katalizátor mennyiségének növelése (3.15. ábra) szintén telítési görbét eredményezett a fenol bomlássebességére vonatkozóan. A bemutatott kísérleti adatokból úgy tűnik, hogy a telítési érték (kb. 1 g katalizátor 1 dm<sup>3</sup> oldatban) elérése után már a bomlássebesség enyhén csökken. Aktinometriás méréssel megállapítottuk, hogy a 360 nm-nél kisebb hullámhosszúságú fényt a dm<sup>3</sup>-enként 1 g TiO<sub>2</sub>- ot tartalmazó szuszpenzió kb. 3 mm-es rétege elnyeli. Ebből az a gyakorlati alkalmazás szempontjából is megszívlelendő megállapítás következik, hogy ennél vastagabb rétegű

szuszpenzióban csak nagyon intenzív keveréssel lehet elérni ugyanolyan mértékű bomlást, mint egy vékony rétegben.





3.15. ábra A TiO2 adagolásának hatása a fenol konverziójára 1 órás megvilágítás után

A molekuláris oldott oxigén mellett megpróbálkoztunk más elektronbefogó alkalmazásával is bontani a fenolt. Ebből a szempontból érdekesnek ígérkezett az Ag<sup>+</sup>-ion, amit elektron-befogóként már mások is alkalmaztak<sup>206,207</sup>. Ennek kapcsán érdemes azt is megjegyezni, hogy a TiO<sub>2</sub> katalizátor felületére leválasztott fémezüst sok esetben hatékonyabbá teszi a katalizátor működését. *Horváth Attila és munkatársai*<sup>208</sup> nagyon plauzibilis és meggyőző értelmezése szerint a fémezüst által közvetített elektronbefogás sokkal hatékonyabb, mint a nem kezelt katalizátor felületen. Az elektronbefogás révén keletkező szuperoxid-gyökion ( $\cdot$ O<sub>2</sub><sup>-</sup>) ismételt elektronbefogással peroxid ionná (O<sub>2</sub><sup>2-</sup>) alakul, ami disszociál  $\cdot$ O<sup>-</sup> ionná. Ez elektront ad át a lyuknak és nagyon reaktív O\* atom (esetleg nevezhető biradikálisnak,  $\cdot$ O• ?) keletkezik, ami vagy vízzel reagálva  $\cdot$ OH-gyököt eredményez, vagy közvetlenül reagál a felületen adszorbeálódott szerves anyaggal.

A nitrogén átbuborékoltatásával oxigénmentesített, szuszpendált TiO<sub>2</sub>-ot tartalmazó, megvilágított oldatban fenol átalakulás nem volt mérhető [P9,P10] mindaddig, amíg az oldathoz Ag<sup>+</sup>-iont nem adtunk (3.16. ábra). Az ábrán összehasonlításképpen megadtuk a levegő átbuborékoltatásával mérhető fenol átalakulást is, ami jóval kisebb (kb. fele) sebességű, mint ami ezüst-ion adagolásával oxigénmentes közegben mérhető. Érdemes megjegyezni továbbá azt is, hogy ha az Ag<sup>+</sup>-iont kellően kicsiny (a fenol oxidációjához szükséges mennyiségnél kisebb) koncentrációban adagoltuk, akkor a fenol átalakulás leállt, és csak újabb részlet adagolásával indult újra. Érdemes továbbá azt is megjegyezni, hogy az ezüstion-tartalmú oldatban az átalakulás kinetikáját nem változtatta meg lényegesen az, ha

az oldat tartalmazott oldott oxigént.



3.16. ábra. A fenolátalakulást leíró kinetikai görbék (<sup>−</sup>: levegő, <sup>−</sup>: N<sub>2</sub>, <sup>●</sup>: AgNO<sub>3</sub> és N<sub>2</sub> jelenlétében) Természetesen megvizsgáltuk azt is, hogy mi történik az ezüst-ionnal, ha az oldatba nem teszünk fenolt. A bemutatott eredményből (3.17. ábra) is látszik, hogy az ezüst akkor is redukálódik, csak jelentősen kisebb sebességgel.



A redukálódott ezüstionnal ekvivalens mennyiségű  $H^+$ -ion keletkezett a fenolt nem tartalmazó oldatban. Fenol távollétében valószínűleg a  $e^- + Ag^+ \rightarrow Ag^0$ 

$$h^+ + H_2O \rightarrow H^+ + \bullet OH$$

folyamatok mentek végbe<sup>249,250</sup>

Hidrogénperoxid adagolásánál a fenolátalakulás kezdeti sebessége  $(8,2 \pm 0,7) \cdot 10^{-8} \text{ mol dm}^{-3} \text{s}^{-1}$ , míg a hidrogén-peroxidé  $(8,3 \pm 0,5) \cdot 10^{-7} \text{ mol dm}^{-3} \text{s}^{-1}$  volt abban az esetben, ha a fenol kezdeti koncentrációját 0,001 mol dm<sup>-3</sup>-re és a hidrogén-peroxidét 0,01 mol dm<sup>-3</sup>-re állítottuk be. Kisebb kezdeti H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>/fenol mólaránynál a H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> a fenol teljes átalakulása előtt elfogyott a rendszerből. Érdemes megjegyezni, hogy a H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> adagolással mért fenolbomlási sebesség éppen az oldott oxigén hatásának vizsgálatánál, a *Langmuir-Hinshelwood* reprezentációval kapott határsebességgel egyezik meg. Változtatva a H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> koncentrációját a 0,01-0,1 mol dm<sup>-3</sup> tartományban azt tapasztaltuk, hogy a fenol fotooxidációjának sebessége gyakorlatilag nem változott. A H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> bomlása azonban fenol jelenlétében szignifikánsan lassabban megy végbe (r = (8,3 ± 0,5) •10<sup>-7</sup> mol dm<sup>-3</sup>s<sup>-1</sup>), mint fenol távollétében (r=(12,4±0,4•10<sup>-7</sup> mol dm<sup>-3</sup>s<sup>-1</sup>).

Metanol adagolása jelentősen lecsökkentette a fenol bomlásának sebességét, ha elektronbefogóként oxigént használtunk (3.18. ábra), viszont gyakorlatilag nem változott meg akkor, ha ezüstion, vagy hidrogénperoxid volt az elektronbefogó.



c (fenol) [mol dm<sup>-3</sup>] / \*10<sup>-3</sup>

3.18. ábra. Metanol hatása a fenol átalakulására levegővel telített szuszpenzióban (•metanol nélkül, o metanol adagolásával)

A bomlásban aromás köztitermékként dihidroxibenzolokat (hidrokinont és pirokatehint) analizáltunk és nyomokban trihidroxi-benzolokat tudtunk kimutatni, ha elektronbefogóként oldott oxigént, vagy hidrogén-peroxidot használtunk (3.19. ábra).

Ezüstion tartalmú szuszpenzióban viszont köztitermékként benzokinon jelent meg, ráadásul közel egy nagyságrenddel kisebb koncentrációban, mint levegővel telített oldatokban a dihidroxibenzolok.

c (fenol) [mol dm<sup>-3</sup>] / \*10<sup>-3</sup>





Maximális koncentrációját a fenol eltűnésekor érte el, majd fogyásával hidrokinon halmozódott fel (3.20. ábra). (Emlékeztetőül, benzokinon UV fotolízise során is hidrokinon képződik, lásd fent).





Nagyon érdekesen változott a megvilágított szuszpenzió összes szerves széntartalma (TOC). Oxigént, mint elektronbefogót tartalmazó oldatban a TOC csak azután kezdett el csökkenni, miután a fenol gyakorlatilag teljes egészében elbomlott, míg ezüst-ion használatánál a TOC párhuzamosan csökkent a fenol koncentrációjával (3.21.ábra). Ez utóbbi esetben nem volt mérhető eltérés ha a katalizátortartalmú szuszpenzió vagy a katalizátormentes szűrt oldat TOC tartalmát mértük meg.



3.21.ábra. A fenol bomlása és az ezzel egyenértékű TOC változása oxigén (▲, ■) és Ag<sup>+</sup> (◆, ♥) elektronbefogó alkalmazásával

A fenol fotokatalitikus bomlására elvégzett kísérleteink eredményeiből – figyelembe véve az UV és UV/VUV fotolízisnél elmondottakat és az irodalmi tapasztalatokat – az alábbi megállapítások tehetők az átalakulás kémiáját illetően.

Minden kétséget kizáróan igazolódott az, hogy a fenol átalakulása csak elektronbefogó jelenlétében indul meg. Elektronbefogó lehet az oldott oxigén, de minden olyan más anyag is (esetünkben ezüst-ion, hidrogénperoxid), ami az adott körülmények között redukálódni képes. Az ezüstionnal szerzett tapasztalataink alapján nagy biztonsággal kizárhatjuk, hogy elektronbefogóként való alkalmazásánál •OH-gyökkel való reakcióval indul a fenol átalakulása, hiszen a gyökbefogónak nincs inhibíciós hatása és nem képződnek a fenol dihidroxi származékai. Nagy valószínűséggel közvetlen töltésátadás játszódik le a fenolra és a keletkező gyökion hidrogénleadással stabilizálódik fenoxigyökké. A fenoxigyök a katalizátor felületén valószínűleg megkötődik, és ott további átalakulásokon (gyűrűfelnyílás, rekombinálódás, oligomerizáció, oxidáció) megy át és az oldatba csak nyomokba kerül vissza valamilyen szerves bomlástermék. Ezzel az állítással úgy tűnik, hogy *kísérleti tényekre alapuló következtetéssel cáfoljuk azt az általánosan elfogadott nézetet, hogy vizes oldatokban a lyukon való •OH-gyök generálásával indul a szennyező lebontása.* 

Nehezen található elfogadható magyarázat arra, hogy a molekuláris oxigén, mint elektronbefogó használatakor miért képződik/képződne a megvilágított katalizátor felületén generált pozitív hibahelyen (a "lyukon", h<sup>+</sup>) hidroxilgyök, amikor az gyakorlatilag olyan állapotnak felel meg, mint amit ezüst-ionnal való elektronbefogással érünk el. Kézenfekvőnek tűnik, hogy ebben az esetben is a fenolra való közvetlen töltésátmenet játszódik le (3.22.ábra). Egy lehetséges magyarázat, mint amit az ezüst-ionnal való elektronbefogásnál is feltételeztünk, hogy a gyökionból protonleadással fenoxi-gyök keletkezik. Az oxigén, mint elektronbefogó alkalmazásakor azonban jelentősen megnövekedett a dihidroxibenzolok képződése, hasonlóan az UV- és UV/VUV fotolízisnél tapasztaltakhoz. A dihidroxibenzolok képződésének egy lehetséges útja, hogy a fenolból képződő gyökion és a dioxigénből keletkező szuperoxid-gyökion még a felületen elreagál egymással és szolgáltatja a fenoxihidroperoxidot.



3.22. ábra. A fenol fotokatalitikus átalakulásának indító lépései O2 elektronbefogó alkalmazása esetén

Ennek az anyagnak a keletkezését a fenol UV-fotolízise során is joggal feltételeztünk (3.12. ábra). Ez a következtetésünk összhangban van a klóretének gázfázisú fotokatalitikus bomlásának indító lépéseire tett megállapításainkkal. A szuperoxid-gyökion és a fenol gyökion felületi reakciójával értelmezni tudjuk azt a kísérleti tapasztalatunkat is, hogy a metanol inhibiálja a fenol bontását akkor, ha az oldatban az elektronbefogó a molekuláris oxigén. Metanol adagolása esetén az abból kialakuló gyökionok kompetícióban vannak a fenolból kialakuló gyökionokkal, és a metanol koncentrációjának növelésével a szuperoxid-gyökionok egyre nagyobb hányada nem a fenil-gyökionnal reagál. Ennek még feltétele az is, hogy nagy szubsztrátum koncentráció (fenol és metanol) esetében az oxigén általi elektronbefogás a sebesség-meghatározó lépés.

Ezzel az értelmezéssel konzisztens képet alakítottunk ki a fenol heterogén fotokatalitikus valamint UV, UV/VUV és VUV sugárzás hatására bekövetkező bomlása során lejátszódó elemi kémiai folyamatokról, továbbá a gáz- és folyadékfázisú heterogén fotokatalitikus átalakulások folyamatindító reakcióira is egységes értelmezést adtunk.

#### 3.4. Klórfenol lebontása fotolízissel és heterogén fotokatalízissel

A dolgozatban már korábban bemutattam (1.5. fejezet), hogy a heterogén fotokatalízis terén végzett munkánk egy jelentős része alkalmas fotokatalizátorok előállítására fókuszálódott. Ennek a munkának részét képezte az az elképzelés is, hogy a szennyezők megkötésére alkalmas adszorbenseket állítunk elő, majd az adszorbenst heterogén fotokatalízissel regeneráljuk (1.34. ábra). Egyik ilyen anyag volt a hexadecil-piridinium-kloriddal organofilizált montmorillonit (későbbiekben HDPM), ami nagyon jó adszorbense a szerves anyagoknak [P16, P23], például az általunk modellként választott 2-klórfenolnak.

Az irodalomban közölt adatok szerint a fenol klórszármazékai könnyebben lebonthatók, mint maga a fenol. Mind a 254 nm-es besugárzással<sup>209</sup>, mind kisebb energiájú megvilágítás hatására<sup>210</sup> aromás (pl. pirokatehin, hidrokinon, klór-hidrokinon) köztitermékek képződnek. Klórfenolok heterogén fotokatalízisét is nagy gyakorisággal vizsgálják és egyesek<sup>211</sup> az aromás köztitermékek mellett fenoxigyök dimerizációs termékeit is kimutatták. Előszeretettel használják a klórfenolokat modellanyagként a látható fénnyel kellő hatékonysággal gerjeszthető, nemfémes elemekkel adalékolt (dopolt) fotokatalizátorok minősítésénél, különösen az utóbbi időben.<sup>212,213</sup>

A vizsgálatainkat HERAUS fotoreaktorban végeztük (ld.1.26. ábra). A reaktor szerkezete olyan, hogy a lámpát a reaktortól elválasztó, hűthető köpeny kvarcból és üvegből is rendelkezésre áll így az alkalmazott Hg ívlámpa 310 nm alatti sugárzása kiszűrhető üvegköpeny használatával (későbbiekben UV-II). Természetesen, ha kvarcköpenyt használunk (UV-I), akkor a lámpa teljes spektruma eléri a reaktort. A lámpa 254; 265; 302; 313 és 366 nm-es emissziójának intenzitása rendre 8,3; 3,1;4,7;11,4;és 19,7 x10<sup>-6</sup> einstein<sup>s-1</sup>. A vizsgálatokat úgy végeztük, hogy a reaktorba adagoltuk a klórfenolt közvetlenül, vagy organofilizált anyagásványra adszorbeáltatva (CP/HDPM). A reaktorba közvetlenül, vagy közvetve adagolt klórfenol mennyisége gyakorlatilag ugyanakkora volt. Végrehajtottuk a fotolízist közvetlenül, vagy TiO<sub>2</sub> adagolásával (1 g/dm<sup>3</sup>). A legfontosabb megállapításaink az alábbiakban foglalható össze;

- Az elbomlott klórfenollal ekvivalens mennyiségű kloridiont mértünk minden esetben.
- A lámpa teljes spektrumával (UV-I) megvilágított oldatokban/szuszpenziókban a bomlás sokkal gyorsabb, mint a csak λ>350 nm (UV-II) sugárzás hatására.

- A teljes spektrumú fénnyel megvilágított rendszerekben a fotokatalizátornak nincs folyamatgyorsító hatása. Összhangban a korábbiakkal, a fotokatalizátort tartalmazó szuszpenzió elnyeli a fényt és azáltal csökkenhet a fotolízis sebessége.
- Az UV-II jelű rendszerekben viszont a heterogén fotokatalízissel elvégzett klórfenol bontás sokkal gyorsabb, mint a katalizátor nélküli, csak fotolitikus átalakítás.
- Aromás köztitermékként az UV-I fotolízis során csak pirokatechint találtunk, az UV-II fotolízis során megjelent a 2-klór-hidrokinon, míg az összes többi esetben a felsoroltakon kívül hidrokinon (HQ) is volt a köztitermékek sorában.



3.23. ábra Klórfenol lebontása fotolízissel és heterogén fotokatalízissel (A:UVI, B: UVI+TiO<sub>2</sub>· C: UVII, D: UVII+TiO<sub>2</sub>,CP/HDMP, E: UVII+TiO<sub>2</sub>,klórfenol oldata)

A kinetikai vizsgálatok jellegzetes eredményeit mutatjuk be a 3.23. ábrán. Ezen kísérleti eredményeink jól értelmezhetők a fenol UV fotolízise és heterogén fotokatalítikus lebontása kapcsán részletesen kifejtett következtetéseinkkel, és megerősítik azokat.

#### 3.5. A fenol lebontása ózonolízissel

Az ózon kémiai szerkezetét illetően egy rezonancia-stabilizált, kétfunkciós gyöknek<sup>214</sup> tekinthető, és elektronszerkezete négy kanonikus határhelyzettel adható meg<sup>215</sup>.

Szerves anyagokkal való reakcióiban 1,3-dipólként, elektrofil és nukleofil partnerként egyaránt szerepelhet. Nagy oxidációs potenciálja ( $E_0=2,08$  V) miatt a szervetlen anyagok jelentős részét oxidálja, noha esetenként nagyon eltérő sebességgel.

Az ózon és a szerves vegyületek zömének oxigénatom-transzferrel, vagy közvetlen töltésátmenettel végbemenő, oldatfázisú bimolekuláris reakcióinak sebességi együtthatói széles (10<sup>-3</sup>-10<sup>5</sup> mol<sup>-1</sup>dm<sup>3</sup>s<sup>-1</sup>) tartományt ölel fel, amint azt *Hoigné, Haag*<sup>216,217,218,219</sup> valamint *Neta és munkatársaik*<sup>220</sup> összefoglaló munkáikban bemutatják. Az ózon aromás vegyületekkel való reakcióiban döntően gyűrűfelnyílással alifás aldehideket, ketonokat és savakat eredményez<sup>221,222</sup>, de esetenként polihidroxi-származékok (hidrokinon, katekol) is keletkezhetnek<sup>223</sup> az alábbi mechanizmus szerint



Az ózon molekuláris reakciói mellett nem szabad megfeledkezni a gyökös reakcióutakról sem, hiszen vízben oldott ózonból mindig keletkeznek szabad gyökök, mint ahogy azt már a korábbiakban (1.fejezet) részletesen kifejtettem.

A fenol ózonolízisét 0,1 M összkoncentrációjú foszfát pufferrel állítottuk be pH=7 értékre, tekintettel arra, hogy az ózon vizes oldatának gyökös reakciócsatornáit jól lehet hangolni az ózontartalmú oldat pH-jával. Ózon átbuborékoltatásával állítottuk be az oldat oldott ózonkoncentrációját, fenolt nem tartalmazó oldatokban  $4 \times 10^{-4}$  M értékre. Fenoltartalmú oldatokban az oldott ózon koncentrációja természetesen változott, noha a betáplálás (elnyeletés) stacionárius volt. Érdemes megjegyezni azt, hogy az oldott ózon koncentrációja a fenol fogyásával növekedett, és maximumát a fenol elfogyásával érte el. Ezután azonban ismét rohamosan csökkent és stacionárius koncentrációja csak az összes szerves anyag (TOC) elfogyásával állt be.

A fenol bomlása során átmeneti termékként jelentős mennyiségben gyűrűnyílási termékek (maleinsav, oxálsav és kisebb mennyiségben formaldehid, glioxál) keletkezett, de mellettük megjelentek aromás köztitermékként a dihidroxibenzolok is (3.24. ábra).



3.24. ábra. A fenol ózonolízise során képződő termékek változása a kezelés idejének függvényében (a fenol és az oxálsav koncentrációja a baloldali, a többi anyagé a jobboldali skálán van ábrázolva)

Összehasonlítva a fenol bomlására vonatkozó kísérleteink eredményeit megállapíthatjuk, hogy a fenol mindegyik módszerrel elbontható, akkor különösen hatékonyan, ha az oldatban oxigén is van jelen. Az átalakításhoz szükséges berendezés beruházási és működtetési költségigénye nagyon változó lehet, ennek a munkának azonban nem célja ennek részletes elemzése. Az általunk alkalmazott körülmények között a fenol eltávolításához szükséges kezelési idő (3.26. ábra) nagyon eltérő volt. Lényegesen szélesebb az időskála, ha a szennyezők teljes mineralizációjához (a TOC teljes lecsökkenéséhez) szükséges kezelési időt tekintjük.



3.25. ábra. A fenol elbomlásának változása az általunk alkalmazott módszerekkel

Érdekes összehasonlítani, hogy a különböző módszerekkel hogyan változik az aromás köztitermékek (dihidroxibenzolok) koncentrációja a fenol bomlásának előrehaladtával (3.26. ábra). Az ábra azt a már részletesen kifejtett véleményünket támasztja alá, hogy az általunk alkalmazott nagyhatékonyságú oxidációs módszerekkel való fenolbontásnál az aromás köztitermékek képződésének nagyon hasonló reakciócsatornái vannak.



3.26. ábra. A dihidroxibenzolok koncentrációjának változása a fenol különböző módszerekkel való lebontása során

Vizek nyomszennyezőinek nagyhatékonyságú oxidációs eljárásokkal való lebontása terén végzett és itt bemutatott tevékenységünk és **új tudományos eredményeink** összefoglalása 3/1, Maleinsav, fenol, hexaciano-ferrátok átalakításával, illetve oxigénnel telített vízben hidrogénperoxid VUV sugárzás hatására bekövetkező felhalmozódásának mérésével valószínűsítettük, hogy

- a folyamat első lépésében egy primer gyökpár keletkezik az oldószerkalitkában, amely vagy azonnal visszaalakul a kiindulási molekulává, vagy komponensei az oldószerkalitkából szétdiffundálhatnak, illetve reagálhatnak az oldatban lévő gyökfogó vegyületekkel; a "kalitka-effektus", magyarázhatja a kísérletek során tapasztalt kvantumhasznosítási tényező egynél jóval kisebb értékét.
- 3/2, Fenol UV és UV/VUV fotolízisével megállapítottuk:
- A víz nagyon vékony rétege által elnyelt 185 nm-es sugárzás hatására képződő •OHés •H-gyökök indítják egyrészt a dihidroxibenzolok képződéséhez, másrészt a gyűrűnyíláshoz vezető bomlási folyamatokat, ha a víz oldott oxigént tartalmaz.
- A 254 nm-es sugárzás hatására gerjesztett fenolmolekula révén képződő fenoxigyök oxigén jelenlétében kinonná oxidálódik, ami gyors fotokémiai reakcióban részben dihidroxibenzolokká részben gyűrűnyílási termékekké alakul át.
- Az oldott oxigén hiányában a lényegesen kisebb bomlássebesség az átalakulási láncok rövidüléséhez és zömében gyökletörési termékek felhalmozódásához vezet.

3/3, Fenol és klórfenolok heterogén fotokatalitikus átalakításának vizsgálatánál az alábbi következtetésekre jutottunk:

- A csak megvilágított félvezető felületén és elektronbefogót is tartalmazó oldatokban végbemenő átalakulások döntően adszorpciós kinetikával jellemezhetők. Elektronbefogónak a gyakorlati alkalmazás szempontjából egyedül szóba jöhető oxigén mellett használhatók más anyagok (pl. ezüstion, hidrogénperoxid) is.
- A csak hidrogénperoxid tartalmú vízben annak egyidejű oxidációja és redukciója megy végbe.
- Ezüst elektronbefogó valamint metanol gyökfogó alkalmazásával igazoltuk, hogy a heterogén fotokatalitikus átalakulások ebben az esetben is az elektronbefogóra és az átalakítandó szennyezőre (fenolra) való közvetlen töltésátmenettel indulnak, és a keletkező gyökionok közötti felületi reakciók viszik tovább a bomlást.
- Ezüst elektronbefogó alkalmazásával a valószínűsíthetően keletkező fenoxigyök katalizátoron adszorbeálódó rekombinációs termékei gyorsan elbomlanak a felületen és ezáltal a mineralizáció rövidebb idő alatt válik teljessé.
- A klórfenol fotolízissel és heterogén fotokatalízissel a fenolhoz hasonló kémiai mechanizmus szerint bomlik el.
- A fenol ózonnal való reakciójában részben molekuláris, részben gyökös úton bomlik és elérhető vele a fenol teljes mineralizációja.

## Összefoglalás

Levegő és vizek szerves nyomszennyezőinek lebontására alkalmas több nagyhatékonyságú oxidációs eljárást és vizsgálati módszert kifejlesztettünk, megterveztük és megépítettük a szüksége eszközök egy részét, valamint fotokatalizátorokat állítottunk elő a SZTE Szervetlen és Analitikai Kémia Tanszék környezetkémiai kutatócsoportjában. Ezeket az eljárásokat, módszereket és katalizátorokat vizsgáltuk és alkalmaztuk környezeti szennyezők lebontására. A nagyhatékonyságú oxidációs eljárások közül a heterogén fotokatalízist, az ultraibolya (UV) és vákuum-ultraibolya (VUV) fotolízist és az ózon hidrogénperoxid és/vagy UV sugárzás iniciálta gyökös átalakulásait használtuk, továbbá részletesen vizsgáltuk és alkalmaztuk az ózontermelésre használatos csendes elektromos kisülést nemcsak ózongenerálásra, hanem légszennyezők lebontására is.

A vizsgálatokhoz célvegyületként gázfázisban szénhidrogének halogénszármazékait, vizekben zömében fenolt használtunk modellvegyületnek, de esetenként más anyagokat (pl. klórfenolok, szerves savak, hexaciano-ferrátok) is vizsgáltunk.

A nagyhatékonyságú oxidációs eljárások fejlesztése terén elért eredményeink közül, az ezzel foglalkozó fejezet végén megadott összefoglaláson túl azt érdemes kiemelni, hogy az ismert elvekre alapítva építettünk számos olyan berendezést (pl. gáz- és folyadékfázisú alkalmas fotoreaktorokat, ózongenerátorokat), amiket kimondottan vizsgálatokra vizsgálataink céljaihoz igazítottunk. Építettünk továbbá olyan berendezéseket (pl. Xeexcimer VUV lámpát, in situ mérésekre alkalmas fotoreaktort) amelyeknek nem voltak előzményei az irodalomban. Mind ebbe, mind az előbbi kategóriába tartozó eszközök esetén minősítettük azokat, és esetenként ezek a minősítési módszerek mások számára is használható információkat szolgáltatnak (mint pl. a VUV sugárzás teljesítményének mérésére alkalmas ózon, vagy hidrogén-peroxid aktinometria, reakciókinetikai modellezés inhomogén rendszerekre). A fejlesztések kategóriájába tartozónak tekintjük az újfajta, titándioxid- alapú fotokatalizátorok előállítására vonatkozó munkánkat is. Ennek fontosabb eredményei, hogy eljárást dolgoztunk ki pórusos szerkezetű katalizátorok előállítására, amelyek vagy csak tisztán titán-dioxidból állnak, vagy mezopórusos szerkezetű szilikáthordozóra építettük rá a katalizátort. Más kutatócsoportokkal együttműködésben, az általuk kifejlesztett, a szennyezők megkötésére kellő hatékonysággal alkalmazható adszorbensek regenerálására fotokatalitikus módszereket dolgoztunk ki. Volt ennek a munkának a jelen disszertációban eddig nem említett olyan hozadéka is, hogy hidrogén peroxid és szerves hidroperoxidok egymás melletti analízisére – vizsgálati igényeinkből fakadóan – analitikai módszert dolgoztunk ki [P29].

Munkánk fő vonulatának és legfontosabb céljának azonban mindig a vizsgált nagyhatékonyságú oxidációs eljárásokkal végrehajtott szennyező lebontások (ha lehet elemi lépésekig lebontott) kémiai mechanizmusának felderítését és reakciókinetikai jellemzését tartottuk és tartjuk. Ezen alapkutatásnak számító tevékenységnek az a nem titkolt célja, hogy ezekez az ismereteket a gyakorlatban felhasználandó eljárások tervezése, kifejlesztése és üzemeltetése során is hasznosításuk, illetve az, hogy ennek mások is hasznát vegyék. A dolgozatból reményeim szerint kiderül, hogy az élővilágnak az a mindennapi, létfeltételeit biztosító tevékenységeinek, folyamatainak megvalósítása, amit akár egy fűszál, vagy baktérium is minden további nélkül (csak úgy "természetesen") megtesz, amivel környezeti körülmények között oxigént aktivál és szerves anyagokat éget el, mesterséges körülmények között mennyire nehézkes körülményes dolog. A szennyezők nagy részét (amelyek persze "hagyják magukat") persze most is földi társaink, a mikroorganizmusok segítségével takarítjuk el, csak éppen magunknak tulajdonítva a dicsőséget, biotechnológiának nevezzük az eljárást. A mikroorganizmusokon kifogó hulladékaink eltakarítását célzó eljárások vizsgálata során szerzett tapasztalataink közül az illetékes fejezetek végén megadott összefoglaláson túl a következőket tartjuk kiemelésre érdemesnek. Nagyhatékonyságú oxidációs eljárásokkal a szerves szennyezők teljes mineralizációja csak oxigéntartalmú reakcióközegben (levegőben, oldott oxigént tartalmazó vizekben) érhető el. Oxigén kizárásával is elérhető a szennyezők átalakulása, de az többnyire a szerves anyagok oligomerizációjához vezet. A vizsgált eljárások közös jellemzője, hogy alkalmazásuk során a szennyező-átalakítási folyamatok gyökös úton játszódnak le. Ezen folyamatok kémiája csak részben függ az eljárás típusától, kinetikai lefolyásukat azonban ez döntően befolyásolja. Fontos eredménynek tartom, hogy a heterogén fotokatalitikus folyamatokra vonatkozóan az általunk vizsgált gáz- és folyadékfázisú átalakulásokra vonatkozóan határozottan állíthatjuk, hogy a szennyezők lebontását nem a katalizátor felületén elsődlegesen keletkező OH gyökök indítják, hanem a töltésátadási folyamatokban a lebontandó szennyezőből és az oxigénből képződő gyökionok.

Végezetül érdemes leszögezni azt, hogy a terület még számos megoldatlan problémát rejt. Túljutottunk bizonyos részproblémák megoldásán és kijelöltük azokat (a mások által is felismert) irányokat, amivel érdemes a tématerületen foglakozni. Ezek közül legfontosabbnak a költség- és energiafelhasználást célzó fejlesztéseket tartom, gondolok itt például a napsugárzás energiáját jobban hasznosító katalizátorok fejlesztésére, vagy az eljárások kombinálására és annak hatásaira koncentrálni.

# A disszertáció témájából megjelent publikációk

## Folyóiratcikkek

[P1] Gál,G*.,Kiss,É.,Földes,J.Dombi,,A.:Disinfection Int.J.Artific.Organ.15,405 (1992)	of regenerated dialyzers with ozone
Impact factor: 0,868	Független hivatkozások: 3
[P2] Sipos-Nagy,G.,Dombi,A*.,:Gas reactions in silent charge passed through the discharge chamber and the el Ozone Sci.Eng. 18, 127(1996) Impact factor: 0 722	electric discharges. Part I.: Exact calculations of the ectric field using the electrical parameters of circuit
[P3] Sipos-Nagy,G.,Dombi,A.*,:Gas reactions in silent involving electron-molecule collisions on oxygen Ozone Sci.Eng. 18, 141 (1996) Impact factor: 0,722	Független hivatkozások: 8
<ul> <li>[P4] Sipos-Nagy,G.,Horváth,D.,Dombi,A.*,:Gas reaction</li> <li>Investigations of chemical reactions involving electron-</li> <li>O2 with Ar, N2 or CO</li> <li>Ozone Sci.Eng. 18, 159 (1996)</li> <li>Impact factor: 0.722</li> </ul>	ons in silent electric discharges. Part III.: molecule collisions in various gaseous mixtures of Független hivatkozások: 2
[D5] Dombi A * Iliga I Wittmann Gu · Guökgeneráld	iai aliárásak a vízkazalásban alkalmazott
nagyhatékonyságú oxidációs eljárásokhoz Erdélyi Múzeumi Füzetek, 6, 59-67 (1997) Impact factor: nincs	Független hivatkozások: nincs
[P6] <b>Dombi.</b> A.: Calculation and Evaluation of Electro	n-molecile Collision Reactions in a Silent Electric
Discharge ACH- Models in Chemistry 135, 663-675 (1998) Impact factor: 0,534	Független hivatkozások: nincs
[P7] Ilisz, I., Foglein, K., Dombi, A.*.: The Photochem irradiated Aqueous TiO2 Suspensions J. Molecular Catalysis A: Chemical, 135(1) 55-6 Impact factor: 1.657	ical Behavior of Hydrogen Peroxide in Near UV- 1(1998) Független hivatkozások: 14
[D9] Láczlá Za Ilicz I. Dointlor G. Dombi A. *: VIII	V Intensity Massurement for a 172 nm by means of
Oxygen Actinometry" Ozone Sci. Eng. 20. 421-432 (1998) Impact factor: 1 028	Független hivetkogásek: 4
	ruggetten nivatkozasok. 4
<ul> <li>[P9] Ilisz,I. László,Zs. Dombi, A.* : Investigation of the Photochemical Decomposition of Phenol in near-UV</li> <li>Irradiated Aqueosu TiO2 Suspension. I. Effect on Charge Trapping Species on the Degradation Kinetics</li> <li>Applied Catalysis A: General 180, 25-33 (1999)</li> </ul>	
Impact factor: 1,557	Független hivatkozások: 44
[P10] Ilisz,I., Dombi, A*.:Investigation of the Photochemical Decomposition of Phenol in near-UV Irradiated Aqueosu TiO2 Suspension. II.Effect of Charge Trapping Species on the Product Distribution Applied Catalysis A: General 180, 34-45 (1999)	
Impact factor:1,557	Független hivatkozások: 30
[P11] Dombi, A.,* Fekete, Z. A., Kiricsi I.: In situ photheterogeneous caralytic studies Applied Catalysis A: General 193, L5 (2000)	tacatalytic reactor with FT-IR analysis for
Impact factor: 1,576	Független hivatkozások: 2
[P12] Dombi, A. "Disinfection and disinfection byproduce Centr. Eur. J. Occup.Environ. Med. 6, 109-114 ( Impact factor: nincs	ucts formation in water treatment" 2000) Független hivatkozások: nincs
[P13] Hegedűs, M., <b>Dombi, A</b> .*, Kiricsi. I.: Photocataly phasewith titanium dioxide as catalyst	tic decomposition of tetrachloroethylene in gas
React. Kinet. Catal. Lett. 74, 209-215, (2001) Impact factor: 0,475	Független hivatkozások: 2

[P14] Dombi, A.*, Ilisz, I., László, Zs., Wittmann, Gy. TiO2/UV) radical generation methods in phenol Ozone Sci. Eng. 24, 49-54 (2002)	: Comparison of ozone based and other (VUV and decomposition
Impact factor: 0,683	Független hivatkozások: 6
[P15] Ilisz, I Dombi, A*., Mogyorósi, K., Farkas, A., adsorption combined with TiO2 photocatalysis <i>Applied Catal.B. Environ.</i> 39, 247-256 (2002) Impact factor: 2,866	Dékány, I.: Removal of 2-chlorphenol from water by Független hivatkozások: 19
[P16] Mogyorósi, K., Farkas, A., Dékány, I*., Ilisz I., I	<b>Dombi, A</b> .: TiO2 based photocatalytic degradation
of 2-chlorophenol adsorbed on hydrophobic clay <i>Environ. Sci. Technol.</i> 36, 3618-3624 (2002) Impact factor: 3,123	Független hivatkozások: 23
[P17] László, Zs., <b>Dombi, A*</b> .: Oxidation of [Fe(CN)6	14- and reduction of [Fe(CN)6]3- in VUV-irradiated
aqueous solution	]
Chemosphere 46, 491-494, (2002) Impact factor: 1 461	Független hivatkozások: 8
[P18] <b>Dombi A</b> .: VUV sugárforrás fényteliesítményéne	ek meghatározása kémiai aktinometriával
Magy. Kém. Foly., 108, 67-71, (2002) Impact factor: 0,207	Független hivatkozások: nincs
[P19] Wittmann, Gy., Horváth, I. <b>Dombi, A*</b> .: "UV-ine peroxide in the aqueous phase at pH 2-7"	duced decomposition of ozone and hydrogen
Impact factor:0,683	Független hivatkozások: 3
[P20] Főglein, K.A., Szépvölgyi, J., Dombi A.*, :Deco gas mixtures by the use of a silent electric discharge <i>Chemosphere</i> , 50, 9-13. (2003) Impact factor: 1 904	Eüggetlen bivetkozások: 1
[D21] Earling A. Magnarási K. Dálsára I.* Ilian I. D	ruggetten invarkozasok. 1
[P21] Farkas, A., Mogyorosi K., Dekany I.*, Ilisz, I., D klórfenol heterogén fotokatalitikus lebontása TiO2 szus Magy. Kém. Foly., 108, 501-507, (2002)	szpenzióban
Impact factor:0,207	Független hivatkozások: nincs
[P22] Gere, E.P., Berczi B., Simandi P., Wittmann G., J peroxide and organic hydroperoxides in water <i>Int. J. Environ. Anal. Chem.</i> 82, 443-450 (2002) Impact factor 0 797	<b>Dombi A</b> .* :Simultaneous determination of hydrogen
[P22] Ilicz I Dombi A Mogyorósi K Dákány I * :	Photocostalytic water treatment with different TiO2
nanoparticles and hydrophilic/hydrophobic layer s <i>Colloids and Surfaces A: Physycochem. Eng. As</i> Impact factor: 1.586	silicate adsorbents pects 230 (2003) 89-97 Független hivatkozások: 13
[P24] Föglein K A Szabó P T Dombi, A. Szépvölgyi	I J* Comparative study of the decomposition of
$CCl_4$ in cold and thermal plasma Plasma Chem. $Plasma$ P. 23 (2003) 651-664 Import factor: 1.611	Fürgetlen hivetkeráselv21
	Fuggetien invatkozasok.21
[P25] Ilisz, I., Bokros, A., Dombi, A.*.: 1102 based he with Ozonation Ozone Sci. Eng. 26 (6): 585-594 (2004)	terogeneous photocatalytic water treatmentcombined
Impact factor: 0,826	Független hivatkozások: 2
[P26] Hegedüs, M., <b>Dombi A.*</b> : Comparative study of terachloroethene and dichloroethene in the gas phase <i>Appl. Catal. A.General</i> , 271 (2004) 177-184	f heterogeneous photocatalytic decomposition of
Impact factor: 2,3/8	ruggeuen nivatkozasok: 2
[P2/] Hegedüs, M., Dombi, A*: Gas-phase heterogene over taitanium-dioxide: perchloroethene Appl. Catal. B.Environmental, 53 (2004) 141-15	ous photocatalytic oxudation of chlorinated ethenes
Impact factor: 4,042	Független hivatkozások: 2

[P28] Wittmann, Gy., Demeestere, K., Dombi, A., Dewulf J\*., Van Langenhove H.: Preparation, structural characterization and photocatalytis activity of mesoporous Ti-silicates *Appl. Catal. B. Environmental* 61,47-57, 2005 Impact factor: 4,042
Független hivatkozások: 3

[P29] Alapi, T., Sipos, P., Ilisz, I., Wittmann, Gy., Ambrus, Z., Kiricsi, I., Mogyorósi, K., Dombi, A\*.:
 Synthesis and characterization of titania photocatalysts: The influence of pretreatment on the activity *Appl. Catal. A: General*, 303, 1-8, 2006,
 Impact factor: 2,378
 Független hivatkozások: nincs

[P30] Alapi, T., Van Craeynest, K., Van Langenhoeve, H., Dombi, A.\* UV photolysis of the binary mixtures of VOCs in dry nitrogen stream" *Reac.Kinet. Catal. Lett.* 87, 255-267, 2006,

Impact factor: 0.618

Független hivatkozások: nincs

- [P31] Alapi, T., Van Craeynest, K., Van Langenhoeve, H., Dewulf, J.,. Dombi A\*: Direct VUV photolysis of chlorinated methanes and their mixtures in nitrogen stream *Chemosphere (nyomtatás alatt)* Impact factor: 2,359
   Független hivatkozások: nincs
- [P32] Alapi, T., Dombi, A.\*:Direct VUV photolysis of chlorinated methanes and their mixtures in oxygen stream" *Chemosphere (közlésre beküldve)*
- [P33] Alapi, T., Dombi A\*. "Comparative study of the UV and UV/VUV photolysis of phenol in aqueous solution" *Water Resarch* (közlésre benyújtva)

#### Nemzetközi konferenciák kiadványaiban megjelent teljes terjedelmű dolgozatok

[C1] Beck,M.T.,Dinya,Z.,**Dombi,A**.,Fetzer,J.C.Kéki,S.,Papp,L., Szabó, P., Szépvölgyi,J., Zsuga,M.: Comparative study of carbonization of toluene upon heating, electric discharge, silent electric discharge and radiofrequency plasma.

Recent Advances in the Chemistry and Physics of Fullerenes and Related Materials,Proc.Electrochem.Soc. 94-24,1994Független hivatkozások: 2

[C2] Ilisz, I., Wittmann, Gy., **Dombi, A**., Photodegradation of Phenol as Model Compound in Excited TiO2 Suspensions

*Regional Conference on Ozone, Ultraviolet Light, Advanced Oxidation Processes in Water Treatment,* Amsterdam, Netherlands, 1996, p. 515-525

[C3] Wittmann, Gy., Ilisz, I., **Dombi, A**., Mechanism of Catalysed Ozone Decomposition in Aqueous Solutions.

Regional Conference on Ozone, Ultraviolet Light, Advanced Oxidation Processes in Water Treatment,<br/>Amsterdam, Netherlands, 1996, p.411-421Független hivatkozások: 4

[C5] Ilisz,I., **Dombi A** Heterogeneous Photocalatlysis. A Promissing Alternative in Water Treatment *Ozonation and AOPs in Water Treatment: Application and Research, Poitiers*, France, 1998, pp 57/1-4

[C6] László, Zs. Dombi, A. :Radical Generation by Xenon Excimer Light Source *Water Treatment: Application and Research, Poitiers*, France, 1998, pp 56/1-4

[C7] László, Zs., Alapi, T., Ilisz, I., **Dombi, A.**:Comparison of the inhibition effect of methanol in different radical generation techniques,

International Conference on Applications of Ozone and also on UV and Related Ozone Technologies, Wasser Berlin,2000. október 23-26, (Proc. of International Conference on Applications of Ozone and also on UV and Related Ozone Technologies, Ed. Maschelein, Published Wasser Berlin, pp. 509-520

[C8] **Dombi, A.**, Ilisz, I., László, Zs., Wittmann Gy.: Comparison of ozone-based and other (VUV and TiO2/UV) radical generation methods in phenol decomposition

International Conference on Applications of Ozone and also on UV and Related Ozone Technologies, Wasser Berlin,2000. október 23-26, (Proc. of International Conference on Applications of Ozone and also on UV and Related Ozone Technologies, Ed. Maschelein, Published Wasser Berlin, pp. 509-520)

[C9] Ónody, R., Wittmann, Gy. Kiss, É., Gál, Gy., **Dombi, A**.: Regeneration of hemo dialisers with ozone *15th Ozone Word Congress and Medical Therapy Conference*, London, United Kingdom, 2001,

[C10] Ilisz, I., Bokros, A., **Dombi A.**: TiO2-based heterogeneous photocatalytic water treatment combined with ozonation

International Conference on Ozone in Global Water Sanitation, 2002., Amszterdam, pp. III-2-1-21

[C11] Alapi, T., **Dombi, A**.:Comparative study of the UV and UV/VUV photolysis of phenol in aqueous solution, by using different types of low-pressure mercury lamps" *IOA Conference at Wasser-Berlin* 2006, Berlin, Germany, pp 49-55

[C12] Alapi, T., Sipos, P., Ilisz, I., Wittmann, Gy., **Dombi, A.**, Kiricsi, I.: Synthesis and characterization of mesoporous titania photocatalysts. Application of ozone for the removal of the structure forming template, *17th Word Congress; Ozone and Related Oxidants, Innovative and Current Technologies*, Strasbourg, France, pp IV.4. -15/1-10 (2005)

[C13] Demesestere, K., Wittmann, Gy., **Dombi, A**., Dewulf, J., Van Lengenhove H..: Photocatalytic degradation of gaseous trichloroethylene over near-UV irradiated mesoporous Ti-silicates, *17th Word Congress; Ozone and Related Oxidants, Innovative and Current Technologies*, Strasbourg, France, pp.VIII.6-1-9 (2005) CD edition

[C14] Alapi, T., **Dombi, A.**, Van Craeynest, K., Van Lengenhove, H., Dewulf J.: UV photolysis of ninary mixtures of VOCs on nitrogen and oxygen stream using ozone producing lamp *17th Word Congress; Ozone and Related Oxidants, Innovative and Current Technologies*, Strasbourg, France, pp.VIII.7-1-9 (2005) CD edition

[C15] Alapi, T., **Dombi, A**. Comparative study of the UV and UV/VUV photolysis of phenol in aqueous solution, by using different types of low-pressure mercury lamps" *IOA Conference at Wasser-Berlin* 2006, Berlin, Germany, CD edition

[C16] **Dombi, A**., Alapi, T.: Comparision of direct photolysys and heterogeneous photocatalysis of phenol in aqueosu solution

1<sup>st</sup>European Conference of Environmental Applications of AOPs, Chaina, Greece. 2006 CD edition

[C17] Ambrus, Z., Wittmann, Gy., Sipos, P., **Dombi, A**. Preparation and characterization of doped titanim dioxide catalysts

1st European Conference of Environmental Applications of AOPs, Chaina, Greece. 2006 CD edition

#### Nemzetközi konferenciákon elhangzott előadások

[IC1] Gál,G.,Kiss,É.,Földes,J.,**Dombi,A**.:Disinfection of regenerated dialyzers with ozone *18.Congr.Eur.Artifical Organ.*,Vienna,1991

[IC2]**Dombi,A**.,Ilisz,I.:Advanced oxidation processes in the water treatment CERECO'94 1st Hungarian-Ukrainian Conference on Carpatian Euroregion Ecologi,Uzhorod,1994

[IC3] **Dombi,A.**,Sipos-Nagy,G.:Chemical reactions in silent electric discharge *CERECO'94 1st Hungarian-Ukrainian Conference on Carpatian Euroregion Ecologi*,Uzhorod,1994

[IC4] Főglein, K., Tóth, A., Dombi, A., Decomposition of Halogenated Hydrocarbons in Silent Electic Discharge Inorganic Reaction Mechanism Meeting 97, Debrecen, 1998, p.17

[IC5] Ilisz, I., Dombi A.,:Role of Electron Scavengers in Heterogeneous Photochemical Reactions Sensitized by TiO2 in Near UV-Irradiated Aqueous Suspensions *Inorganic Reaction Mechanism Meeting 97*, Debrecen, 1998, p.18

[IC6] László, Zs., **Dombi, A**., :Radical generation by Xenon Excimer VUV Light Source *Inorganic Reaction Mechanism Meeting 97*, Debrecen, 1998, p.19

[IC7] Ilisz, I., **Dombi A**.: "nvestigation of Photocatalytic Reactions in near-UV Irradiated Aqueous Suspension Sensitized by TiO<sub>2</sub>

3rd International Symposium Interdisciplinary Regional Research , Novi Sad, Yugoslavia, 1998. p.242.

[IC8] Wittmann, Gy., **Dombi, A**.: Mechanism of Radical Generating Processes Based on Ozone *3rd International Symposium Interdisciplinary Regional Research* Novi Sad, Yugoslavia, 1998. p.240

[IC9] László, Zs., **Dombi, A**.: Radical Generation by Xenon Excimer Light Source *3rd International Symposium Interdisciplinary Regional Research* Novi Sad, Yugoslavia, 1998. p. 243

[IC10] Főglein,K., **Dombi,A**.: Decomposition of Halogenated Hydrocarbons in Silent Elctric Discharge *3rd International Symposium Interdisciplinary Regional Research* Novi Sad, Yugoslavia, 1998. p.241
[IC11] Ilisz, I., László, Zs., **Dombi, A**.:Decomposition of phenol by heterogeneous photocatalysis and VUV photolysis

Workshop on VOC analysis and Degradation 1999. december 15-16, Gent

[IC12] **Dombi, A.**, Föglein K.: Decomposition of Halogenated Hydrocarbons in Silent Electric Discharge *Workshop on VOC analysis and Degradation* 1999. december 15-16, Gent

[IC13] Hegedűs, M., Ilisz, I., Fekete, Z.A., **Dombi, A**.: "Decomposition of VOCs by heterogeneous photocatalysis in the gas phase" *Workshop on VOC emission and abatement*, Ostend, Belgium, 2000.

[IC14] Wittmann, Gy., Horváth, I., **Dombi, A**. :Chemical mechanism and reaction kinetics of photocaralytic decomposition of ozone in the aqueous phase *Workshop on VOC emission and abatement*, Ostend, Belgium, 2000.

[IC15] Dombi, A., Ilisz, I., László, Zs., Wittmann, Gy.: Comparison of Ozone-Based and Other (VUV and TiO2/UV) Radical Generation Methods in Phenol Decomposition Workshop on VOC emission and abatement, Ostend, Belgium, 2000.

[IC16]László Zs., Alapi T, Ilisz I., **Dombi, A**.:Comparison of the inhibition effect of methanol in different radical generation techniques

Workshop on VOC emission and abatement, Ostend, Belgium, 2000.

[IC17] Wittmann, Gy., **Dombi, A.**, Ilisz, I., László Zs.:Comparison of ozone-based and other (VUV and TiO2/UV) radical generation methods in phenol decomposition *CERECO 2000: The 3rd International Conference on Carpathian Euroregion Ecology*, 2000, Miskolc-

*CERECO 2000: The 3rd International Conference on Carpathian Euroregion Ecology*, 2000, Miskolc-Lillafüred, Hungary,

[IC18] Hegedűs, M., Fekete, Z. A., Hannus, I., **Dombi, A**.: Decomposition of Halogenated Hydrocarbons in Gas Phase Heterogenous Photocatalysis

5th Pannonian International Symposium on Catalysis, 2000, Kazimierz Dolny Nad Wisla, Poland,

[IC19] Ilisz, I., Wittmann, Gy., László, Zs., **Dombi, A**.:Similarities and differences between O3-based, TiO2based, and VUV-based advanced oxidation processes in radical generation"

*The Sixth International Conference on Advanced Oxidation Technologies for Water and Air Remediation* (AOTs-6), The Fifth International Conference on TiO2 Photocatalytic Purification and Treatment of Water and Air (TiO2-5) 2000., London, Ontario, Canada,

[IC20] Ilisz, I., László, Zs., Dombi, A. :Investigation of the inhibition effect of methanol in different radical generation techniques

The Sixth International Conference on Advanced Oxidation Technologies for Water and Air Remediation (AOTs-6), The Fifth International Conference on TiO2 Photocatalytic Purification and Treatment of Water and Air (TiO2-5) 2000.London, Ontario, Canada,

[IC21] László, Zs., **Dombi, A.**:Vacuum-ultraviolet photolyis of aqueous solutions *IVth International Symposium on Regional Multidisciplinary Research*, 2000. Timisoara, Romania

[IC22] Alapi, T., Ilisz, I., **Dombi ,A**., Méhn, D., Kiricsi, I.: Environmental Decontamination and Solar Energy Utilization Using Heterogeneous Photocatalysis as a Promising Alternative *Young People and Multidisciplinary Research*, Temesvár, 2002 november 14-15.

[IC23] Hegedűs, M., **Dombi, A**.:Decomposition of halogenated hydrocarbons in gas phase over TiO2 photocatalyst"

ISIRR 2002, Novi Sad, Yugoslavia, 2002

[IC24] Alapi, T., Ilisz, I., Dombi, A., Kiricsi I., Mogyorósi K. : Synthesys and Characterization of Mesoporous Titania Photocatalyst *CERECO'2003, The 4thInternational Conference on Carpathian Euroregion Ecology*, April 28-30, 2003, Miskolc-Tapolca, Hungary

[IC25] Hegedüs, M., **Dombi**, A.:Decomposition of the Chlorinated Organic Compound in the Air Using Titanium Dioxide as Photocatalyst *CERECO'2003, The 4thInternational Conference on Carpathian Euroregion Ecology*,

April 28-30, 2003, Miskolc-Tapolca, Hungary

[IC26] Hegedüs, M., **Dombi, A**. :Decomposition of the Chlorinated Organic Compound in the Air Using Titanium Dioxide as Photocatalyst

IOA Conference at Wasser-Berlin 2003,. Berlin, Germany

[IC27] Wittmann, Gy., Demeestere, K., Ilisz, I., Dewulf, J, Van Langenhove, H., **Dombi A**.: Preparation and characterization fmesoporous Ti-silicates *Workshop of VOC analysation and degradation*, Gent, 2004

[IC28] Alapi, T., **Dombi, A**. Van Craeynest, K. H. Van Langenhove: UV photolysisof binary mixturesof VOCs in dry nitrogen stream

Workshop of VOC analysation and degradation, Gent, 2004

[IC29] Hegedüs, M., Dombi, A. :Chemical mechanism of photocatalytic decomposition of perchloro- and trichloroethenes int he gas phase

Workshop of VOC analysation and degradation, Gent, 2004

[IC30] **Dombi**, **A**., Hegedűs, M. :Mechanism of photocatalyzical decomposition of chlorinated ethylenes in the gas phase

Conf. Perstectives of the photochemistry in the new millennium, 2004, Bad Gastein, Austria

[IC31] Alapi, T. **Dombi, A**. Van Kraeynest, H. Van Langenhove: Decomposition of chlorinated methanes by UV-light in gas stream"

Conf. Perstectives of the photochemistry in the new millennium, 2004, Bad Gastein, Austria

[IC32] Ilisz, I., **Dombi, A.**, Mogyorosi, K., Dékány, I.: Water treatment based on heterogeneous photocatalysis; the application of combined method as promissing alternatives" *Perspectives of photochemistry in the new millennium*, 2004., Badgastein, Ausztria

[IC33] Wittmann GY., Alapi, T. **Dombi, A**.: Syntesis and caharacterization of mesoporous titania-silica photocatalyst

Perspectives of photochemistry in the new millennium, 2004., Badgastein, Ausztria

[IC34] Hegedüs, M., Ilisz I., Dombi, A.: Study of photocatalytic decomposituion of perchloro- and trichloroethenes in gas phase 3rd European Meeting on Solar Chemistry Photocatalysis: Environmental Applications Barcelona, 2004

[IC35] Ilisz, I., Dombi, A, Mogyorósi, K., Dékány, I. :Water remediation using adsorption combined with photocatalysis. Application of differently prepared layer silicate adsorbents *3rd European Meeting on Solar Chemistry Photocatalysis: Environmental Applications* Barcelona, 2004

[IC35] Alapi, T., **Dombi A.** :Effect of methanol as hydroxil radical scavenger on the VUV photolysis of phenol in aqueous solutions

The 2<sup>nd</sup> European Conference on Oxidation and reduction technologies for ex-situ and in-situ treatment of Water, air and soil. Göttingen, Germany, 12-15. 06. 2005.

[IC36] Alapi, T., **Dombi, A.,** VanCraeynest, K., VanLangenhove, H., Dewulf, J. :UV photolysis of binary mixtures of chlorinated methanes in oxygen and nitrogen stream

*The 2<sup>nd</sup> European Conference on Oxidation and reduction technologies for ex-situ and in-situ treatment of Water, air and soil,* Göttingen, Germany, 12-15. 06. 2005.

[IC37] Alapi, T., **Dombi, A.**:Comparison of the direct photolysis and heterogeneous photocatalysis of phenol

SPEA<sup>4</sup> Solar Chemistry and Photocatalysis: Environmental Applications, Las Palmas Gran Canaria, Spain, 2006

[IC38] Alapi, T., Sipos, P., Ilisz, I., Wittmann, Gy., Ambrus, Z., Kiricsi, I., Mogyorósi, K., **Dombi ,A**. Synthesis and characterization of titania photocatalysts: The influence of pretreatment on the activity SPEA<sup>4</sup> Solar Chemistry and Photocatalysis: Environmental Applications, Las Palmas Gran Canaria, Spain, 2006

#### Hazai konferenciákon elhangzott előadások

[HC1] **Dombi,A**.:Ivóvízkezelésben használatos oxidációs és fertőtlenítési eljárások összehasonlítása *MTA SzAB Analítikai és Környezetvédelmi Munkabizottsági ülés*,Szeged,1991

[HC2] **Dombi,A**.,Horváth,D,:Nitrogén-oxidok képződése és hatásuk levegőből való ózon előállításánál *MKE Vegyészkonferencia*'92,Szombathely,1992.

[HC3] **Dombi,A**.,Farkas-Gáspár, É.,Galbács,Z.,Papp,Z.:Klórdioxid és származékainak analitikája ívó-és termálvizekben

MKE Vegyészkonferencia'92, Szombathely, 1992.

[HC4] **Dombi,A**.:Kombinált vízkezelési eljárások MTA SzAB Analítikai és Környezetvédelmi Munkabizottsági ülés,Szeged,1993

[HC5] **Dombi,A**.,:Vízfertőtlenítési módszerek *1.Veszprémi Környezetvédelmi Konferencia és kiállítás*, Veszprém,1993

[HC6] **Dombi, A.**, Ujhidy K. : Klórozott szerves vegyületek keletkezése a vízkezelésben 2nd Symposium on Analytical and Environmental Problems, Szeged, Hungary, 1996, p. 38-46

[HC7] Wittmann, Gy., *Dombi, A.*, Ózonon alapuló gyökgenerálási eljárások a vízkezelésben 2nd Symposium on Analytical and Environmental Problems, Szeged, Hungary, 1996, p. 47-53

[HC8] Ilisz, I., **Dombi, A.**, Heterogén fotokatalitikus eljárások a vizkezelésben 2nd Symposium on Analytical and Environmental Problems, Szeged, Hungary, 1996, p. 54-59

[HC9] **Dombi,A**., Ilisz, I.,Wittmann, Gy., Gyökgenerálási eljárások a vízkezelésben alkalmazott nagyhatékonyságú oxidációs eljárásokhoz

Erdélyi Múzeumi Egyesület Előadói Napok, Kolozsvár (Cluj Napoca) Románia (Rumania) 1996

[HC10] Wittmann, Gy,.Ilisz, I., **Dombi,A.**, Az ózon vízkezelésben végbemenő fotokatalítikus átalakulásának vizsgálata

2. Veszprémi Környezetvédelmi Konferencia és Kiállítás, Veszprém, 1995. p. 102-107

[HC11] **Dombi, A.**, Nagyhatékonyságú oxidációs eljárások a vízkezelésben *KÉE, SzÉF Szakmai Szimpózium'97*, Szeged, 1997

[HC12] László, Zs., **Dombi,A.**, :Xenon excimer vákuum-ultraibolya lámpa alkalmazása gyökgenerálásra *MKE XX: Kémiai Előadónapok*, Szeged, 1997, pp. 163-170

[HC13] Főglein, K., Tóth, A., **Dombi, A.**, Halogéntartalmú szénhidrogének átalakítása csendes elektromos kisülésben

MKE XX: Kémiai Előadói Napok, Szeged, 1997, pp. 183-190

[HC14] **Dombi, A**.,: Modern vízkezelési eljárások *KÉE, SzÉF Szakmai Szimpózium'98*, Szeged, 1998

[HC18] Főglein, K., Tóth, A., **Dombi, A.**: Decomposition of Freons in Silent Electric Discharge *IV. Nemzetközi Környezetvédelmi Szakmai Diákkonferencia*, Mezőtúr, 1998

[HC19] László, Zs. Dombi, A.: Radical Generation by Xenon Excimer Light Source" IV.Nemzetközi Környezetvédelmi Szakmai Diákkonferencia, Mezőtúr, 1998

[HC20] Főglein K., **Dombi, A**. Halogéntartalmú szénhidrogének vizsgálata csendes elektromos kisülésben *MKE XXI: Kémiai Előadónapok*, Szeged, 1998, pp. 71-75

[HC21] Ilisz, I..**Dombi,,A**: Heterogeneous Photocatalysis for Water decontamination 2nd Internatioanal Conf. And Exh. On Environmental Engineering, Veszprém, Hungary, 1999

[HC22] Főglein, K., **Dombi**, A.,: Decomposition of Halogenated Hydrocarbons in Silent Electric Dischage *2nd Internatioanal Conf. And Exh. On Environmental Engineering*, Veszprem, Hungary, 1999

[HC23] László, Zs., **Dombi, A.**,: Degradation of Organic Pollutants by VUV Photolysis of Water *2nd Internatioanal Conf. And Exh. On Environmental Engineering*, Veszprem, Hungary, 1999

[HC24] Főglein K., **Dombi A.**, Szépvölgyi J. :Halogéntartalmú szénhidrogének átalakulásának vizsgálata csendes elektromos kisülésben

MKE XXII. Kémiai Előadói napok, Szeged, 1999. november 1-3

[HC25] Dombi, A. "Formation and Health Effect of Disinfection Byproducts in Water Treatment *Regional Conference on Environmental and Health 2000*, Szeged, Hungary

[HC26] Wittmann, Gy., Van Langenhove, H., Dewulf, J., **Dombi, A**., "Karbonsavak vizes közegű származékképzésének vizsgálata ecetsav modellvegyülettel" *MKE Vegyészkonferencia*, 2000. Debrecen , Hungary

[HC27] Wittmann, Gy., Van Langenhove, H., Dewulf, J., **Dombi, A**. :An evaluation of direct water-phase derivatisation for analysis of low-molecular weight carboxylic acids using acetic acid as model compound *4th Euroconference on Environmental Analytical Chemistry*, 2000, Visegrád, Hungary,

[HC28] Hegedűs M., Kónya Z., **Dombi A.**, Hannus I., Kiricsi I.: Heterogén fotokatalitikus reakciók az atmoszférában

IV. Magyar Aeroszol Konferencia, 2000. október 5-6, Szeged, Hungary

[HC29] Hegedűs M., **Dombi A.**: Tetraklór-etilén gázfázisú lebontása heterogén fotokatalízissel *VII. Nemzetközi Környezetvédelmi Szakmai* Diákkonferencia, Mezőtúr, 2001,

[HC30] Hegedűs M., **Dombi A**.: Gázfázisú szennyezők lebontása heterogén fotokatalízissel *XXIV. Kémiai Előadói Napok*, Szeged, 2001

[HC31] Alapi T., Dombi A., Ilisz I.: Szerves gyökök reakciói metanol és fenol vizes oldatának vákuumultraibolya fotolízise során

Kémiai Előadói Napok, Szeged, 2002

[HC32] Ilisz, I., **Dombi, A.**, Mogyorósi, K., Dékány, I. :Photocatalytic water treatment with different TiO2 nanoparticles and hydro philic/hydrophobic layer silicate adsorbents *The Second International Conference ,,Interfaces Against Pollution'' and NATO Advanced Research Workshop ,,Role of Interfaces in Environmental Protection''* 2002. május 27-30, Miskolc-Lillafüred

[HC33] Wittmann, Gy., Demeestere, K., **Dombi, A.**, Dewulf, J.. VanLangenhove, H: Structural and photocatalytic properties of mesoporous Ti-silicates *11th Symposium on Analytical and Environmental Problems*, Szeged, 2004

[HC34] Balázs, N. Demeestere, K., Sipos, P., **Dombi A.**, Hernádi, K.: Characterization of TiO<sub>2</sub>-coated carbon nanotube photocatalysts

XXVIII. Kémiai Előadói Napok Hungary, Szeged, 24-26. 10. 2005.

[HC35] **Dombi A.** : Nagyhatékonyságú oxidációs eljárások a vízkezelésben *Geotermia és Környezetipar a XXI. században,* Kistelek, 2006

[HC35] Balázs,N., Demeestere, K., Hernádi,K., Korbély,B., Sipos,P., **Dombi A.:** Investigations of photocatalytic activity of  $TiO_2$ -coated carbon nanotube samples"  $2^{nd}$  *Carpatic Conference on Environmental Science*, Hungary, Pécs, 1-3. 06. 2006.

[HC36] Ilisz, I., Alapi, Gajdáné Schrantz, K., Ambrus, Z. Balázs, N., Sipos, P., Dombi, A.: Advanced Oxidation Processes in Environmental Chemistry

2<sup>nd</sup> Carpatic Conference on Environmental Science, Hungary, Pécs, 1-3. 06. 2006.

#### Munkabizottsági üléseken, szakmai fórumokon elhangzott előadás

[MB1] **Dombi,A**.,:Illékony szerves vegyületek felszín alatti vizekben MTA SzAB Analitikai és Környezetvédelmi Munkabizottsági ülés,Szeged,1993

[MB2] **Dombi,A**.,Sipos-Nagy, G.:Elektron-molekula ütközéses reakciók sebességi koefficienseinek számolása

MTA Reakciókinetikai és Fotokémiai Munkabizottságának ülése Budapest,1994

[MB3] **Dombi,A.**,Sipos-Nagy,G.,:Kémiai reakciók csendes elektromos kisülésben *MTA Környezetkémia Bizottságának ülése*, Szeged,1994

[MB4] **Dombi A.** Környezeti szennyezők lebontása nagyhatékonyságú oxidációs eljárásokkal *Veszprémi Egyetem, Környezettudományi Doktori Iskola ülése*, 2002. február

[MB5] **Dombi A.** :Heterogén fotokatalizátorok környezeti és környezetvédelmi alkalmazásai *MTA Tudományok Napja rendezvényei*, Szeged, 2003. november,

[MB6] Hegedüs M., **Dombi A**. :Klórozott eltilének heterogén fotokatalitikus lebontása *MTA Katalítis Munkabizottságának ülése*, Veszprém, 2004

[MB7] **Dombi A**. "Oxigén aktiváélása környezetszennyezők kémiai lebontásánál" *MTA Fizikai Kémia és Szervetlenkémia Bizottságának ülése*, Szeged. 2006. május

## Könyv, könyvfejezet

[B1] Dombi A. Ilisz I. "Nagyhatékonyságú oxidációs eljárások a környezeti kémiában A kémia újabb eredményei,sorozat, 86 kötet, Akadémiai Kiadó, Budapest, 2000

## Szabadalmak

[Pat1] **Dombi,A**.,Otoltics,V.:"Eljárás és berendezés felszíni vizek tisztítására" *Magyar Köztársaság 9010.019 számú szabadalom PCT* Int.Appl.WO9010.019

[Pat2] **Dombi,A**.,Otoltics,V.,Mohácsi.L.,Racs,T.,;Mobil víztisztító berendezés Magyar Köztárság 202.164/90 számú szabadalom.(Hung. Pat.No.202.164/90)

[Pat3] Dékány I., **Dombi A.**, Farkas A., Ilisz I., Mogyorósi K.: Eljárás vizek szerves szennyezőinek fotooxidációs lebontására organofil bentonit alkalmazásával" *Találmányi bejelentés, Magyar Szabadalmi Hivatal, Lajstromszám: P 01 04289* 

#### A tématerületen született doktori disszertációk

[D1] Siposné Nagy Gabriella: "Gázreakciók csendes elektromos kisülésben" Egyetemi doktori értekezés, JATE, Szeged, 1995

[D2] Ilisz István "Vizek szerves szennyezőinek katalitikus fotooxidációja" Egyetemi doktori (PhD) értekezés, JATE, Szeged, 1998

[D3] Wittman Gyula "Nagyhatékonyságú oxidációs eljárások vizsgálata" Egyetemi doktori (PhD) értekezés, JATE, Szeged, 1999

[D4] László Zsuzsanna "Vákuum-ultraibolya fotolizis alkalmazhatóságának vizsgálata környezeti szennyezők lebontására"

Egyetemi doktori (PhD) értekezés, SZTE, Szeged, 2001

[D5] Főglein Katalin "Halogéntartalmú metánszármazékok bontása csendes elektromos kisülésben" Egyetemi doktori (PhD) értekezés, SZTE, Szeged, 2002

[D6] Hegedüs Márta "Klórozott etilének heterogén fotokatalitikus lebontása" Egyetemi doktori (PhD) értekezés, SZTE, Szeged, 2004

[D7] Alapi Tünde "Levegő és vizek szerves nyomszennyezőinek lebontása UV/VUV fotolizissel" Egyetemi doktori (PhD) értekezés, SZTE, Szeged, 2006

# Hivatkozott irodalom

- <sup>1</sup> Chang, M.B., Balbach, J.H., Rood, M.J., Kushner, M.J.: J.Appl.Phys. 69(8), 4409 (1991)
- <sup>2</sup> Eliasson, B. Simon, F.G., Egli, W., Brunner, P. : *"Hydrogenation of CO<sub>2</sub>in a silent electric discharge",* Rapport, de la Réunion d'automne de la SSP **65**, 129 (1992)
- <sup>3</sup> Koegelschatz, U., : "Advanved Ozone Generation" in *Process technologies for Water Treatment*, Samuel Stucki, Editor (New York, NY: Plenum Publishing Corporation, 1988) pp.87-120
- <sup>4</sup> Simonyi Károly: Elktronfitika, Tankönyvkiadó, Budapest, 1981
- <sup>5</sup> Bader, H., Hoignè, J. Water Resarch, 15, 449 (1981)
- <sup>6</sup> Masschelein, W.J Ozone Sci. Eng, 20, 489 (1998)
- <sup>7</sup> Itikawa, Y, Ichimura, A, Honda, K., Akimoto, K., Takayanagi, K.k, Hatano, Y., Hayashi, M., Isimura, H., Tsiurubuchi, S.,: *J.Phys. Chem. Ref. Data* 18, 23 (1989)
- <sup>8</sup> Schofield, K.: J.Phys. Chem. Ref. Data 8, 723 (1979)
- <sup>9</sup> Atkinson, R., Baulch, D.L. Cox, R.A., Hampson, jr. R.F., Kerr, J.A., Troe, J., : *J.Phys. Chem. Ref. Data* 21, 1125 (1992)
- <sup>10</sup> Tsang, W., Hampson, R.F. : *J.Phys. Chem. Ref. Data* **15**, 1087 (1986)
- <sup>11</sup> Eliasson, B. Kogelschatz, U., : *IEEE Transaction on Plasma Science*, **19(6)**, 1063 (1991)
- <sup>12</sup> Baulch, D.L., Cox, R. A., Crutzen, P.J., Hampson, jr. R.F. Kerr, J.A. Troe, J., Waxson, R.T.: *J.Phys. Chem. Ref. Data* **11**, 1125 (1982)
- <sup>13</sup> Meyer, J.A., Klosterboe, D.H. Sester, D.W. : *J.Chem.Phys.* 55, 2084 (1971)
- <sup>14</sup> Peintler, G.: ZITA, A Comprehensive Program Package for Fitting Parameters Of Chemical Reaction Mechanism, Version 4, Institute of Physical Chemistry, Szeged University, Hungary, 1994
- <sup>15</sup> Furst, J.E., Golden, D.E., Mahgerefteh, M, Zhon, J.: Mueller, D. : *Phys. Rev.* A40, 5592 (1989)
- <sup>16</sup> Nahar, S.N. Wadehra, J.M.: *Phys.Rev.* A43, 1275 (1991)
- <sup>17</sup> Itikawa, Y., Hayashi, M., Ichimura, A, Honda, K., Akimoto, K., Nakamura, M., Isimura, H., Takayanagi, T.: J.Phys. Chem. Ref. Data 15, 985 (1986)
- <sup>18</sup> Shyn, T.W., Sweeney, C.J., : *Phys.Rev.* A47, 1275,(1997)
- <sup>19</sup> Masschelein, W. J.: Ultraviolet Ligt in Water and Wastewater Sanitation Edited for English R.P. Rice. Lewie Publisher, 2002
- <sup>20</sup> Oppenländer, T.: Photochemical Purification of Water and Air, Advanced Oxidation Processes (AOPs): Principles, Reactions, Mechanism, Reactor Concepts. Wiley-VHC VErlag, Weiheim, 2003
- <sup>21</sup> Ausloos, P.J., Lias, S.G.; "Photochemistry in the Far Ultraviolet", National Bureau of Standards, Washington DC, (1971)
- <sup>22</sup>McGlynn, S.P., Findley, G.L., Huebner, R.H. (eds.);, *Photophysics and Photochemistry in the Vacuum Ultraviolet*", NATO ASI Series, D. Reidel Publishing Company, Dordrecht, (1985)
- 23 Heit, G., Braun, A.M.; J. Inf. Recording, 22, 543 (1996)
- 24 Heit, G., Braun, A.M.; Wat. Sci. Technol., 35(4), 25 (1997)
- <sup>25</sup> Watanabe, K., Zelikoff, M.; J. Opt. Soc. Am., 43, 753 (1953)
- <sup>26</sup> Weeks, J.L., Meaburn, A.C., Gordon, S.; Radiat. Res., 19, 559 (1963)
- <sup>27</sup> Getoff, N. Z., Schenck, G.O.; *Photochem. Photobiol.*, **8**, 167 (1968)
- 28 Heit, G., Neuner, A., Saugy, P-Y., Braun, A.M.; J. Phys. Chem. 102, 5551 (1998)
- <sup>29</sup> Shirafuji, T., Tachibana, K.; Appl. Surf. Sci., 80, 117 (1994)
- <sup>30</sup> Bergonzo, P., Patel, P., Boyd, I.W., Kogelschatz, U.; Appl. Surf. Sci., 54, 424 (1992)
- <sup>31</sup> Bergonzo, P., Kogelschatz, U., Boyd, I.W.; Appl. Surf. Sci., 69, 393. (1993)
- <sup>32</sup> Gonzalez, M.C., Braun, A.M.; J. Photochem. Photobiol. A: Chem., 93, 7 (1996)
- <sup>33</sup> Gonzalez, M.C., Braun, A.M.; J. Photochem. Photobiol. A: Chem., 95,67 (1996)
- 34 Grichetschkina, M.V., Zaitsev, N.K., Braun, A.M.; Toxicol. Environ. Chem., 53, 143 (1996)
- <sup>35</sup> Oppenländer, T.; Chem. Eng. Techol., 21. 502. (1998)
- <sup>36</sup> Oppenländer, T., Baum, G., Egle, W., Hennig, T.; Proc. Indian. Acad. Sci. Chem. Sci., 107, 621 (1995)
- <sup>37</sup> Wörner, M., Schnabel, C., Hashem, T.M., Zegenhagen, F., Gieser, J., Braun, A.M.; *J. Inf. Recording*, 24, 455 (1998)
- <sup>38</sup> Eliasson, B., Kogelschatz, U.; Appl. Phys. B., 46, 299 (1988)

- <sup>39</sup> Gellert, B., Kogelschatz, U.; *Appl. Phys. B.*, **52**, 14 (1991)
- <sup>40</sup> Eliasson, B., Kogelschatz, U.; *IEEE Transactions on Plasma Science*, **19**, 309 (1991)
- <sup>41</sup> Zelikoff, M., Aschenbrand, L.M.; J. Chem. Phys., 22, 1685 (1954)
- 42 Glasgow, L.C., Potzinger, P.; J. Phys. Chem., 76, 138 (1972)
- 43 Inn, E.C.Y.; J. Geophys. Res., 77, 1991 (1972)
- <sup>44</sup> Discroll, J.N., Warneck, P.; Photochem. Photobiol., 13. 283. (1971)
- <sup>45</sup> Atkinson, R., Baulch, D.L., Cox, R.A., Jr. Hampson, R.F., Kerr, J.A, Rossi, M.J., Troe, J.; *J. Phys.Chem. Ref. Data*, **26(3)**, 547 (1997)
- <sup>46</sup> Eliasson, B., Kogelschatz, U.; Ozone Sci. Eng., **13(3)**, 365. (1991)
- <sup>47</sup> Peintler, G.; "ZITA, A Comprehensive Program Package for Fitting Parameters of Chemical Reaction Mechanisms, Version 4.0" (1989-1994)
- <sup>48</sup> Buxton, G.V., Greenstock, C.L., Helman, W.P., Ross, A.B.: J. Phy. Chem. Ref. Data, **17(2)**, 513 (1988)
- 49 Bielski, B.H.J., Cabelli, D.E., Arudi, R.L., Ross, A.B.; J. Phy. Chem. Ref. Data, 14(4), 1041 (1985)
- <sup>50</sup> Weis, J. : *Trans. Faraday Soc.*, **31**, 668 (1935)
- <sup>51</sup> Taube, H., Bray, W.C.: J. Am. Chem. Soc., 62, 3357 (1940)
- 52 Alder, G. ,Hill, R.: J. Am. Chem. Soc., 72,1884 (1950)
- 53 Gurol, M.D., Singer, E.: Environ. Sci. Technol., 16, 377 (1982)
- 54 Yurteri, C., Gurol, M.D.: Ozone Sci. Eng., 10, 277 (1989)
- <sup>55</sup> Nadezhdin, A.S.: Ind. Eng. Chem. Res., **27**, 548 (1988)
- <sup>56</sup> Forni, L., Bahnemann, D., Hart, E.J.: J. Phys. Chem., 86, 255, (1982)
- 57 Holcman, J. Sehested, K. Hart, E.J.: Radiat. Res., Proc. Int. Congr, 7th, 1983, pp.2-12
- 58 Sehested, K., Holcman, J., Bjergbakke, E., Hart, E.J.: J. Radioanal. Nucl. Chem. 101, 239, 1986
- 59 Tomiyasu, H., Fukutomi, H., Gordon, G.: Inorg. Chem., 24, 2962 (1985)
- 60 Staehelein, J., Hoigné, J.: Environ. Sci. Technol., 16, 676 (1982)
- <sup>61</sup> Bühler, R.E., Staehelein, J., Hoigné, J.: J. Phys. Chem., 88, 2560 (1984)
- 62 Bühler, R.E., Staehelein, J., Hoigné, J.: J. Phys. Chem., 88, 5450 (1984)
- 63 Chelkowska, K., Grasso, D., Fábián, I., Gordon, G.: Ozone Sci.Eng., 14, 33 (1992)
- 64 Fábián, I.: Prog. Nucl. Energy, 29,167 (1995)
- 65 Nemes A., Fábián I. Gilbert G.: Ozone Sci. Eng. 22, 287 (2000).
- 66 Forni L., Bahnemann D., Hart E.J.: J. Phys. Chem. 86, 255 (1982)
- 67 Sauer M.L.Jr., Brown W.G., Hart E.J.: J. Phys. Chem. 88,1398 (1984)
- 68 Bielski H., Cabelli D.E., Arudi R.L., Ross A.B.: J. Phys. Chem. Ref. Data 14,1041 (1985)
- 69 Sehested K., Holcman J., Bjergbakke E. Hart E.J. : J. Phys. Chem. 88, 4144 (1984)
- <sup>70</sup> Christensen H., Sehested K., Corfitzen H. J.: Phys. Chem. 86,1588-1590 (1982)
- <sup>71</sup> Sehested K., Holcman J., Bjergbakke E. Hart E.J.: J. Phys. Chem. 88,269 (1984)
- <sup>72</sup> Pagsberg P., Christensen H., Rabani J., Nilsson G., Fenger J., Nielsen, S.O., J. Phys. Chem. 73, 1029 (1969)
- 73 Bielski B.H.J., Allen A.O.: J. Phys. Chem. 81,1048 (1977)
- 74 Sehested K., Rasmussen O. L.and Fricke H. J.: J. Phys. Chem. 72 ,626 (1968)
- 75 Nakareseisoon S. ,Gordon G.: Ozone Sci. Eng. 11,49 (1989)
- 76 Subhani M.S., Kauser Z., Rev. Roum. Chim. 23, 1129 (1978)
- <sup>77</sup> Gurol M.D., Akata A.: AIChE Journal 42(11), 3283 (1996)
- <sup>78</sup> Taube H.: Trans. Faraday Soc. 53, 656 (1957).
- 79 Elovitz M.S.. von Gunten U.: Ozone Sci. Eng. 21,239 (1999)
- 80 A. Fujishima, K. Honda, Nature, 37 (1972) 238
- <sup>81</sup> Fujishima, A., Rao T.N., Tryk, D.A.: J.Photochem.Photobiol., C: Rewiev, 1, 1 (2000)
- 82 Fox, M.A., Dulay, M.T.: Chem. Rev., 93 341 (1993)
- <sup>83</sup> H.P. Boehm, Disc. Faraday Soc., **52** 264 (1971)
- <sup>84</sup> Serpone, N., Pelizzetti, E.:Photocatalysis. Fundamentals and Applications, Willey & Sons, New York, 342 p. (1989)

- <sup>85</sup>Micic, O.I., Zhang, Y., Cromac, K.R., Trifunac, A.D., Thurnauer, M.C.: J. Phys. Chem., 97 7277 (1993)
- <sup>86</sup> Turchi, C.S., Ollis, D.F.: *J.Catal.*, **122**, 178 (1990)
- 87 Kim, S.B., . Hong, S.C : Appl.Catal.B.Environ., 35 (2002) 305
- <sup>88</sup> Chen, H.J., Zahara, O., Bouchy, M., Thomas, F., Bottero, J.Y.: J.Photochem. Photobiol. A. Chem., 85 179 (1995)
- <sup>89</sup> Hager, S., Bauer, R.: Chemosphere, **38**, 1549 (1999)
- <sup>90</sup> Yamazaki, S., Tanimura, T., Yoshida, A., Hori, K.: *J. Phys. Chem. A*, **108**, 5183 (2004)
- <sup>91</sup> Kresge, C. T., Leonowitz, M. E., Roth, W. J., Vartuli, J. C., Beck, J. S.: Nature 359, 710 (1992)
- 92 Antonelli, D.M.: Micropor. Mesopor. Mat. 33, 209 (1999)
- 93 Yang, P., Zhao, D., Margolese, D. I., Chmelka, B. F., Stucky, G. D.: Chem. Mater. 11, 2813 (1999)
- 94 Antonelli, D. M.: Micropor. Mesopor. Mat. 28, 505 (1999)
- 95 Yin, S., Inoue, Y., Uchida, S., Fujishiro, Y., Sato, T.: J. Mater. Res. 13, 844(1998)
- <sup>96</sup> Suresh, C., Biju, V., Mukudan, P., Warrier, K. G. K.: *Polyhedron* 17, 3131 (1998)
- <sup>97</sup> Zhang, Y., Weidenkaff, A., Reller A.: *Materials Letters* 3429 (2001)
- 98 Tahiri, H., Serpone, N., Van Mao, R. L., J. Photochem. Photobiol A: Chem. 93, 199 (1996)
- 99 Colon, G., Hidalgo, M. C., Navio, J. A.: J. Photochem. Photobiol A: Chem. 138, 79 (2001)
- <sup>100</sup>Kresge, C.T. Leonowicz, M.E.. Roth, W.J Vartuli, J.C..Beck, J.S Nature 359, 710 (1992)
- <sup>101</sup> Beck, J.S., Vartuli, J.C., Roth, W.J., Leonowicz, M.E., Kresge, C.T., Schmitt, K.D., Chu, C.T.W., Olson, D.H., Sheppard, E.W., McCullen, S.B., Higgins, J.B., Schlenker, J.L.: J. Am. Chem. Soc. 114, 10834 (1992)
- <sup>102</sup> Zhao, D., Huo, Q., Feng, J.,. Chmelka, B.F, Stucky, G.D.: J. Am. Chem. Soc. 120, 602 (1998)
- <sup>103</sup> Wiersma, A., van de Sandt, E.J.A,X,, Makee, M., van Bekkum, H. Moulijn, J.A.: *Current Topic Catal.* 1, 73 (1997)
- 104 Ueno, H., Iwasaki, Y., Tatsuichi, S., Soufoku, M.: J.Air Waste Manag. Assoc. 47, 1220 (1997)
- <sup>105</sup> Wang, H.P. Liao, S.H., Huang, Y.J. Wang, H.C.: *J.Hazard.Mater.* **58**, 221 (1998)
- <sup>106</sup> Takima, M., Niawa, M., Fujii, Y., Koinuma, Y., Aizawa, R., Kushiyama, S., Kobayashi, S., Mizuno, K., Ohuchi, H.: *Appl. Catal.-Environ.* **12**, 263 (1997)
- <sup>107</sup> Takita, Y., Ninomiya, M., Matsuzaki, R., Wakamatsu, H., Nisiguchi, H., Ishara, T.:Phys. Chem.Chem. Phys. 1, 2367 (1999)
- <sup>108</sup> Hannus, I., Kónya, Z., Kollár, T., Kiyozumi, Y., Mizukami, F., Lentz, P., Nagy, J.B. : *Stud. Surf. Sci. Catal.* **125**,245 (1999)
- <sup>109</sup> Penetrante, B.M., Hsiao, M.C. Bardsley, J.N., Merrit, B.T., Vogtlin, G.E., Kuthi, A., Burkhart, C.P., Bayless, J.R. : *Plasma Sources Sci.Technol.* 6, 251 (1997)
- <sup>110</sup> Rosocha, L.A., Korzekwa, R.A. : *J.Adv.Oxid.Technol.* **4**, 247 (1999)
- <sup>111</sup> Spiess, F.J., Chen, X., Brock, S.L., Suib, S.L. HAyashy, Y., Matsumoto, H.: J.Phys.Chem. A, 104, 11111(2000)
- 112 Sekiguchi, H., Yamagata, K: Thin Solid Films 457, 37 (2004)
- <sup>113</sup> Wang, Y.F., Lee, W.J., Chen, C.H., Wu, Y.P.G., Chang-Chien, G.P. : *Plasma Chem. Plasma Process.* **20**, 469 (2000)
- <sup>114</sup> Atkinson R., Baulch D. L., Cox R. A., Hampson R. F., Kerr J. A., Rossi M. J., Troe J.: Journal of Physical and Chemical Reference Data, 26, 521 (1997)
- <sup>115</sup> Kondratyav V. N.: Konsztantü Szkorosztyi Gazofaznük Reakcii. Nauka Kiadó, Moszkva, (1971)
- <sup>116</sup> Herron J. T.: Journal of Physical and Chemical Reference Data, **17**, 976-1022. (1988)
- <sup>117</sup> Feiyan, C., Pehkonen, S.O., Ray, M.B., *Water Res.* 36, 4203 (2002)
- <sup>118</sup> Hubrich, C., Stuhl, F., J. Photochem. **12**, 93 (1980)
- <sup>119</sup> Atkinson, R., Baulich, D.L., Cox, R.A., Crowley, J. N., Hampson, R.F., Kerr, J.A., Rossi, M. J., Troe, J., Summary of evaluated kinetic and photochemical data for atmospheric chemistry IUPAC Subcommittee on Gas Kinetic Data Evaluation for Atmospheric Chemistry. Web Version. 1 (2001)
- <sup>120</sup> Huybrechts, G., Narmon, M., Van Mele, B., Int. J. Chem. Kinet. 28, 27 (1996)
- <sup>121</sup> Yoshino, K., Esmond, J.R., Cheung, A.S.-C., Freeman, D.E., Parkinson, W.H., 1992. *Planet. Space Sci.* 40, 185 (1992)
- <sup>122</sup> Halmann, M., A., Hunt, J., Spath, D.: Solar Energy Materials and Solar Cells, 26 1 (1992)

- <sup>123</sup> Mao, Y., C. Schoneich, K.D. Asmus, J.Phys.Chem., 95 10080 (1991)
- <sup>124</sup> Kormann, C., Bahnemann, D.W., Hoffmann, M.R.: *Environ.Sci.Technol.*, <u>25</u> 494 (1991)
- <sup>125</sup>Phillips, L.A., Raupp, G.B.: J.Mol.Catal., 77, 297 (1992)
- <sup>126</sup> Martra, G., Coluccia, S., Marchese, L., Argugliano, V., Loddo, V., Palmisano, L., Schiavello, M.: *Catal.Today*, **53**, 695 (1999)
- <sup>127</sup> Yamazaki-Nishida, S., Cevera-March, S., Nagano, K.J., Anderson, M. A., Hori, K.: J. Phys. Chem., <u>99</u> 15814 (1995)
- <sup>128</sup> Argügliaro, V., Coluccia, S., Loddo, V., Marchese, L., Martra, G., Palmisano, L., Schiavello, M. : *Appl Catal. B. Environ.*, **20** 15 (1999)
- <sup>129</sup>Tichenor, L.B., Graham, J.L., Yamada, T., Taylor, P.H., Peng, J., Hu, X., Marshall P.: *J.Phys. Chem.A.* <u>104</u> 1700 (2000)
- <sup>130</sup> Ibusuki, T., Takeuchi, K., Atmos. Environ. **20** 1711 (1986)
- <sup>131</sup> Maira, A.J., Yeung, K.L., Soria, J., Coronado, J.M., Belver, C., Lee, C.Y., Argugliano, V. :*Appl. Catal.B. Environ.*, **29** 327 (2001)
- <sup>132</sup> Wang, K.H., Tsai, H.H., Hsieh, Y.H.: Appl.Catal.B.Environ., **17** 313 (1998)
- <sup>133</sup> Linsenberger, A., Lu, G., Yates, J.T.: Chem. Rev., **95** 735 (1995)
- <sup>134</sup> Holden, W., Marcellino, A., Valic, D., Weedon, A. C. In *Photocatalitic Purification and Treatment of Air*, Ollis, D.F., Al-Ekabi, H. Eds.; Elsevier Science Publisher, New York, (1993) 393.
- <sup>135</sup> Fan, J., Yates, J.Y.: J.Am.Chem.Soc., **118**, 4686 (1996)
- <sup>136</sup> Hwang, S., Petrucci, C., Raftery, D.: J.Am.Chem.Soc., **119**, 7877 (1997)
- 137 Kutsuna, S., Ebihara, Y., Nakamura, K., Ibusuki, T.: Atmos.Environ. 27A 599 (1993)
- <sup>138</sup> Driessen, M. D., Goodman, A.L., Miller, T.M., Zaharias, G.A., Grassian, V.H. : *J. Phys. Chem. B*, **102** 549 (1998)
- <sup>139</sup> Lu, G., Linsebigler, A., Yates, J.T.: J.Chem.Phys., **102**, 4657 (1995)
- 140 Yamazaki-Nishida, S., Fu, X., Anderson, M.A., Hori, K.: J.Photochem.Photobiol.A.Chem., 97, 175 (1996)
- <sup>141</sup>Avila, P., Bahamonde, A., Blanco, J., Sanchez, B., Cordona, A., Romero, I M.: Appl.Catal.B.Environ. 17, 75 (1998)
- 142 Sanchez, B., Cardona, A.I., Romero, M., Avila, P., Bahamonde, A.: Cat. Today, 54 369 (1999)
- 143 Hung, C.H., Marinas, B.J. : Environ. Sci. Technol. 31, 1440 (1997)
- 144 Itoh, N., Kutsuna, S., Ibusuki, T.: Chemosphere, 28, 2029 (1994)
- 145 Kirchner, K., Helf, D., Ott, P., Vogt, S.: Ber.Bunsenges.Phys.Chem. 94, 77(1990)
- <sup>146</sup>Nimlos, M.R., Jacoby, W.A., Blake, D.M., Noble, R.D., Koval, C.A.: *Environ.Sci.Technol.* 27, 732 (1993)
- <sup>147</sup> Liu, H.L., Cheng, S., Zhang, J., Cao, C., Jiang, W.: Chemosphere, **35**, 2881 (1997)
- <sup>148</sup> Brunauer, S., Emmet, P.H., Teller, E., J. Am. Chem. Soc. 66, 309 (1938)
- <sup>149</sup> Kim, S.B., Hong, S.C., Appl. Catal.B.Environ., 35, 305(2002)
- <sup>150</sup> Amama, P.B., Itoh, K., Murabayashi, M.: J.Mol.Catal.A, **176**, 165 (2001)
- <sup>151</sup> Demeestere, K., Dewulf, J. Van Langenhove, H., Secru, B., Chem. Eng. Sci. 58, 2255 (2003)
- <sup>152</sup>Von Sonntag, C., Schuchmann, H.P.: Angev Chem. Int. Ed. Engl. **30.** 1229 (1991)
- <sup>153</sup> Fang, X., Pan, X., Rahmann, A., Schuchmann, H.P., Von Sonntag, C.:*Chem. Eur. J.* **1**, 423 (1995)
- <sup>154</sup> Yamazaki-Nishida, S., Cevera-March, S., Nagano, K.J., Anderson, M. A., Hori, K.: J. Phys. Chem., <u>99</u> 15814 (1995)
- <sup>155</sup> Yamazaki-Nishida, S., Fu, X., Anderson, M.A., Hori, K: J.Photochem.Photobiol.A.Chem., 97, 175.(1996)
- <sup>156</sup> Buxton, G.V.; Greenstock, C.L.; Helman, W.P.; Ross, A.B.: J. Phys. Chem. Ref. Data, **17(2)** 513 (1988)
- <sup>157</sup> Bielski, B.H.J., Cabelli, D.E., Arudi, R.L., Ross, A.B.: J. Phys. Chem. Ref. Data, 14(4) 1041 (1985)
- <sup>158</sup> Zehavi, D., Rabani, J.: J. Phys. Chem., 78(14), 1368 (1974)
- <sup>159</sup> Frank, J., Rabinowitch, E.: Trans. Faraday Soc., **30**, 120 (1934)
- <sup>160</sup> Frank, J., Rabinowitch, E.: Trans. Faraday Soc., 32, 1381 (1936)
- <sup>161</sup> Noyes, R.M.: J. Am. Chem. Soc., 77, 2042 (1954)
- <sup>162</sup> Noyes, R.M.; J. Am. Chem. Soc., 78, 5486 (1956)
- <sup>163</sup> Parson, S.: Advanced oxidation Processe for Water and Wastewater Treatment, IWA Publishing, (2004)

- <sup>164</sup> Dulin, D., Drossman, H., Mill, T.: Environ. Sci. Technol. 20, 72 (1986)
- <sup>165</sup> Audureau, J., Filiol, C., Boule, P., Lemaire, J.: J. Chim. Phys. 73(6), 513 (1976)
- <sup>166</sup> Hayashi, D., Hoeben, W., Dooms, G., von Veldhuizen, E., Rutgers, W., Kroesen, G.: Appl. Optics 40(6), 986 (2001)
- <sup>167</sup> Hermann, R., Mahalaxmi, G.R., Jochum, T., Naumov, T., Brede, O.: J. Phys. Chem. A. 106, 2379 (2002)
- <sup>168</sup> Bussandri, A., Von Willigen, H.: J. Phys Chem. A. 106, 1524 (2002)
- <sup>169</sup> Du, H., Fuh, R.A., Li, J., Corkan, A., Lindsey, J.S.: Photochemistry and Photobiology, 68, 141 (1998)
- <sup>170</sup> Madhavan, D., Pitchumani, K.: J. Photochem. Photobio. A. **153**(1), 205 (2002)
- <sup>171</sup> Gerdes, R., Wöhrle, D., Spiller, W., Schneider, G., Schnurpfeil, G., Schulz-Ekloff, G.: J. Photochem. Photobiol. A 111 65 (1997)
- <sup>172</sup> Tratnyek, P.G., Hoigne, J.: Environ. Sci. Technol. 25, 1596 (1991)
- <sup>173</sup> Gerdes, R., Wöhrle, D., Spiller, W., Schneider, G., Schnurpfeil, G., Schulz-Ekloff, G. J. Photochem. Photobiol. A 111. 65 (1997)
- <sup>174</sup> Jortner, J., Ottolenghi, M., Stein, G.: J. Am. Chem. Soc. **85**(18), 2712 (1963)
- <sup>175</sup> Joschek, H.I., Miller, S.I.: J. Am. Chem. Soc. 88(14), 3273 (1966)
- 176 Siuzdak G., North S., BelBruno, J.J.: J. Phys. Chem., 95(13), 5186 (1991)
- <sup>177</sup> Berde, O, David, F., Steeken, S. J.Chem. Soc., Perkin Trans., 2,23, 1995
- <sup>178</sup> Berd, O., Orthner, H., Zubarec, V., Hermann, R.: J. Phys. Chem. 100, 7097 (1996)
- <sup>179</sup> Gonzalez, M.G., Oliveros, E., Wörner, M., Braun, A.M.. J. Photoch. Photobiol. C Photochem. Rev.. 5, 225-246. (2004)
- <sup>180</sup> Dulin, D., Drossman, H., Mill, T.: Environ. Sci. Technol. 20, 72 (1986)
- <sup>181</sup> Hayashi, D., Hoeben, W., Dooms, G., Von Veldhuizen, E., Rutgers, W., Kroesen, G.: Appl. Optics 40(6), 986 (2001).
- <sup>182</sup> Hermann, R., Mahalaxmi, G.R., Jochum, T., Naumov, T., Brede, O.: J. Phys. Chem. A. 106(11), 2379 (2002).
- <sup>183</sup> Gonzalez, M.G., Oliveros, E., Wörner; M., Braun A.M.: J. of Photochem. Photobiol. A. Chem, 5, 225 (2004)
- <sup>184</sup> Lundquist, M.J., Eriksson, L.A.: *J.Phys.Chem. B.* **104**, 848 (2000)
- <sup>185</sup> Anbar, M., Meyerstein, D., Neta, P.: J.Chem.Soc. Perkin Trans., 2, 742 (1966)
- <sup>186</sup> Raghavan, N.V., Steeken, S. J.Am. Chem. Soc. **102**, 3495 (1980)
- <sup>187</sup> Mvula, E., Schushmann, M.N., Von Sonntag, C. J.Chem.Soc., Perkin Trans. 2, 264 (2001)
- <sup>188</sup> Von Sonntag, C. Schucmann, H.P. "Peroxil radicals in Aqueous Solution" in Peroxil Radicals, ed. AlfasiZ.B, John Wiley&Sons, 1997
- <sup>189</sup> Russel, G.A. J.Am. Chem. Soc. **79**, 3871 (1957)
- <sup>190</sup> Pan, X.M.Schucmann, M.N., Von Sonntag, C. J.Chem.Soc. Perkin Trans.2, 289 (1993)
- <sup>191</sup> Joschek, H.-I., Miller, S.I., J. Am. Chem. Soc. 88(14), 3273 (1966)
- 192 Jin, F., Leitech, J. Von Sonntag, C.: J.Chem. Soc. Perkin Trans. 2,1853 (1993)
- <sup>193</sup> Skokov, S., Kazakov, A., Dryer, F.L. A theoretical study of oxidation of phenoxyl and benzyl radicals by HO<sub>2</sub>. The 4th Joint Meeting of the U.S. Sections of the Combustion Institute, Philadelphia, Drexel University (2005. marc. 22.)
- <sup>194</sup> Serpone, N., Pelizetti, E., Hidaka, H. in "Photocatalitic Purification and Treatment of Wter and Air"eds. Ollis, D.F., El-Akani, H. Elsevier, Amsterdam 1993
- <sup>195</sup> Matthews, R.W.: J. Chem. Soc., Faraday Trans., 1. 80, 457 (1984)
- <sup>196</sup> Izumi, I., Fan, F.-R.F., Bard, A.J.: J. Phys. Chem., 85, 218 (1981)
- <sup>197</sup> Izumi, I., Dunn, W.W., Wilbourn, K.O., Fan, F., R.F., Bard, A.J.: J. Phys. Chem., 84, 3207 (1980)
- <sup>198</sup> Sato, S., White, J.M.: J. Am. Chem. Soc., 102, 7206 (1980)
- <sup>199</sup> Barton, R.B. , Fox, M.A.: Langmuir, 6, 1396 (1990)
- <sup>200</sup> Mao, Y., Schöneich, C., Asmus, K.D.: J. Phys. Chem., 95, 10080 (1991)
- <sup>201</sup> Fenton, , H.J.H.: J.Chem. Soc. 65, 899 (1894)
- <sup>202</sup> Urey, H.C., Dawsey, L.H., Rice, F.O. K.Am. Chem.Soc. 51, 1371 (1929)
- <sup>203</sup> Haarstrick, A., Kut, O.M., Heinze, E.: Environ. Sci. Technol. 30,817, (1996)

- <sup>204</sup> Augugliaro, V., Daví, E., Palmisano, L., Schiavello, M., Sciafani, A.: Appl. Catal. 65, 101 (1990)
- <sup>205</sup> Al-Ekabi, H., deMayo, P. J. Phys. Chem. **89**, 5815 (1985)
- <sup>206</sup> Nishimoto, S.-I., Ohtani, B., Kajiwara, H., Kagiya, T.: J. Chem. Soc. Faraday. Trans. 1., 79, 2685 (1983)
- <sup>207</sup> Ohtani, B., Zhang, S., Handa, J., Kajiwara, H., Nishimoto, S., Kagiya, T.: J. Photochem. Photobiol. A. Chem., 64, 223 (1992)
- <sup>208</sup> Szabó-Bárdos, E., Czils, H., Horváth, A. J.Photochem. Photobiol.A.: Chem. 154, 195 (2003)
- <sup>209</sup> Bolule, P., Guyon, C. Lemaire, J. *Chemosphere* **11**, 1179 (1971)
- <sup>210</sup> Lipczynsska-Kochany, E., Bolton, J.R. Environ. Svi. Technol. 26, 2524 (1992)
- <sup>211</sup> Rao, N. N.: Dubey, A. K., Mohanty, S., Khare, P., Jain R. Kaul S. N. J.Hazard..Mat. 101, 301 (2003)
- <sup>212</sup> Xu,C., Killmeyer, R., Gray, M.L., Khan. S.U.M Appl. Catal. B. Environ. 64, 312 (2006)
- <sup>213</sup> Ho, W., Yu, J. C., Lee, S. J.Solid State Chem. 179, 1171 (2006)
- <sup>214</sup> Wadt, W.R.- Goddard, W.A.: J. Am. Chem. Soc. 97, 3004 (1975)
- <sup>215</sup> Trambarulo, R.- Ghosh, S.N. Burrus, Jr., C.A. Gordy, W.: J. Chem. Phys., 21, 851 (1953)
- <sup>216</sup> Hoigné, J., Bader, H.: Water Res., 17, 185 (1985)
- <sup>217</sup> Hoigné, J., Bader, H., Haag, W.R., Staehelin, J.: *Water Res.*, **19**, 993 (1985)
- <sup>218</sup> Hoigné, J., Bader, H.: *Water Res.*, **17**,173 (1983)
- <sup>219</sup> Yao, C.C., Haag, W.R.: *Water Res.*, **25**, 761 (1991)
- <sup>220</sup> Neta, P., Huie, R.E., Ross, A.B. : J. Phys. Chem. Ref. Data, 17, 1027 (1988)
- <sup>221</sup> Legube, B., Langlais, B., Doré, M.: Ozone Sci. Eng., 5, 151 (1983)
- <sup>222</sup> Yamamoto, Y., Niki, E., Shiokawa, H., Kamiya, Y.: J. Org. Chem., 44, 2137 (1979)
- 223 Gould, J.P., Weber, W.J.: J. Water Pollut. Control Fed., 48, 47 (1976)

## Köszönetnyilvánítás

Jó sorsom olyan kiváló emberek és tudósok környezetébe vezérelt, mint *Papp Sándor, Inczédy János, Gegus Ernő†, Hunh Péter †és Burger Kálmán †professzor urak*, akiktől emberséget, szakmát, szakmaszeretet tanulhattam. Hálás vagyok Nekik.

Jó sorsom olyan kiváló fiatal munkatársakat vezérelt környezetembe, mint *Siposné, Nagy Gabriella, Ilisz István, Wittmann Gyula, László Zsuzsanna, Föglein Katalin, Hegedűs Márta és Alapi Tünde*, akikkel együtt tanultunk szakmát, szakmaszeretet és emberséget. Köszönöm munkájukat és társaságukat.

Kortársaimat és kollégáimat (mint például Dékány Imre, Hlavay József<sup>†</sup>, Kiricsi Imre, Kiss Tamás, Mogyorósi Károly, Pálinkó István, Peintler Gábor, Sipos Pál, vagy a külföldiek közül Hermann Van Langenhove, Jo Dewulf, Thomas Oppenländer) név szerint nem sorolom fel, mert félek kihagyni bárkit is, akivel közösen tevékenykedtünk a szakmában vagy az oktatásban. Köszönöm az együttműködésüket, barátságukat, segítségüket.

Köszönöm Családomnak mindazt, amit értem és ez "ügy" sikere érdekében tettek.

Köszönettel tartozom mindazon szervezeteknek, akik erkölcsi támogatásukat anyagi hozzájárulásukkal is nyomatékosították kutatásaink végzéséhez.

Szeged, 2006. szeptember 18.