# 超微细 TiO<sub>2</sub> 粉光催化酸性粒子元青降解动力学研究

刘荣杰,胡宝林,卫志贤

(西北大学 化工学院,陕西 西安 710069)

摘要:对用超微细 TiO<sub>2</sub> 光催化酸性粒子元青的降解动力学进行了研究。推出其降解反应的 Langmuir-Hinshelwood 动力学模型。在 TiO<sub>2</sub> 为 2.0 g/L,酸性粒子元青(AGD)的浓度范围为 1~50 mg/L,光照面积为1.9~2 cm<sup>2</sup>/cm<sup>3</sup> 的试验条件下,对动力学模型进行验证。试验表明 TiO<sub>2</sub> 对氧的 平衡吸附量较小,而 AGD 的吸附平衡常数为 0.011 7 L/mg,宏观动力学常数为 0.056 9(min<sup>-1</sup>)。 关 键 词:超微细 TiO<sub>2</sub>;光催化;酸性粒子元青;动力学模型

**中图分类号:TQ**034 **文献标识码:A** 文章编号:1000-274 X (2002)06-0637-04

石油炼制、化工、制药、造纸等工业的飞速发展, 极大地推进了社会进步,同时也排出了大量的有机 污染物。常用的处理方法(如物理吸附法、热化学方 法、微生物降解法等)对这些污染物往往难以奏效, 并会产生二次污染。TiO<sub>2</sub>在有氧气、水和紫外光照 射下,会产生氧化性极强的自由基·OH,使许多稳 定的、其他方法难以降解的诸如脂肪烃、有机酸类、 酚、芳烃、杂环化合物、农药、染料等都可以矿化。超 微细 TiO<sub>2</sub> 由于比表面积极大,表面活性高,对有机 污染物降解的广谱性及无二次污染,使其具有诱人 的应用前景。

# 光催化过程及光催化反应动力学关系的推导

TiO<sub>2</sub> 光催化降解有机物的过程,可表述为<sup>[1]</sup>:

 1) 有机物 A 被表面活性中心 σ 吸附成吸附态 Aσ,

$$A + \sigma \underbrace{\stackrel{k_{a_1}}{\underset{k_{d_1}}{\longrightarrow}}} A \sigma_{\circ} \tag{1}$$

2) 溶解的分子状态氧 O<sub>2</sub> 被活性中心吸附

$$O_2 + \sigma \underbrace{\stackrel{k_{a_2}}{\underset{k_{d_2}}{\longleftarrow}} O_2 \sigma_{\circ}$$
(2)

-----

3) TiO<sub>2</sub> 遇到水羟基化,并在紫外光作用下生 成空穴(h<sup>+</sup>)和电子(e<sup>-</sup>)。空穴(h<sup>+</sup>)与吸附 H<sub>2</sub>O 作 用生成 H<sup>+</sup>和强氧化剂•OH 自由基,吸附态的氧

收稿日期:2001-02-23

作者简介:刘荣杰(1951-),男,陕西扶风人,西北大学副教授,从事化学工程与工艺研究。

 $O_2\sigma$ ,夺取电子(e<sup>-</sup>)经一系列反应,得到·OH,OH<sup>-</sup> 并放出活性中心  $\sigma$ 。其总过程可表示为

3O<sub>2</sub>σ+8e<sup>-</sup>+6H<sup>+</sup>=4•OH+2OH<sup>-</sup>+3σ。(3) 4) 在自由基•OH 作用下,吸附态的有机物被

逐步氧化降解,生成最终产物H<sub>2</sub>O和CO,

$$A\sigma + \cdot OH \rightarrow CO_2 + H_2O + \sigma_{\circ}$$
 (4)

第 3)步是包括生成 h<sup>+</sup>和 e<sup>-</sup>的光催化反应以及 由 e<sup>-</sup>和 H<sup>+</sup>, $O_2\sigma$ 等参与的飞速反应<sup>[1,2]</sup>。第 4)步代 表有机物从具有一定空间构像的,有多种不同活性 基的大分子逐步降解的总过程。因此,有理由可假定 第 4)步反应为有机物光催化降解的控制步骤。按照 L-H 模型,动力学方程为

$$r = k_1 Q_A [\cdot \text{OH}], \qquad (5)$$

式中QA可由过程(1)处于拟吸附平衡而得到

$$Q_A = \frac{k_{a_1}}{k_{d_1}} C_A \theta_V = K_A C_A \theta_V \,. \tag{6}$$

TiO<sub>2</sub> 吸附 H<sub>2</sub>O 的同时,使表面羟基化。在水溶液中 TiO<sub>2</sub> 表面 OH<sup>-</sup> 基数量约为 5~10 个/nm<sup>2</sup>,即  $[OH^{-}]$ 可按常数处理,记为 $[OH^{-}] = \alpha$ 。氧的吸附量 可按式(7)给出<sup>[3]</sup>

$$\theta_{O_2} = \frac{k_{a_2}}{k_{a_2}} C_{O_2} \theta_V = K_{O_2} C_{O_2} \theta_V.$$
 (7)

按 Langmuir 吸附, TiO<sub>2</sub> 表面上吸附为单分层吸附  $\theta_A + \theta_{O_2} + \alpha + \theta_V = 1$ 。

将式(6,7)代入可得

— 638 —

$$\theta_{A} = \frac{(1-\alpha)K_{A}C_{A}}{1+K_{A}C_{A}+K_{0_{2}}C_{0_{2}}},$$
(8)

代入速率式得

$$r = \frac{k_1(1-\alpha)K_AC_A[\cdot \text{OH}]}{1+K_AC_A+K_{O_2}C_{O_2}},$$
(9)

从式(3)可知,在TiO<sub>2</sub>光量子效率一定情况下, ・OH 量比例于吸附态氧的量,与式(7)比较, [・OH]可表示为

$$[\cdot \text{ OH}] = K_1 C_{O_2}, 速率可表示为$$
  
$$r = \frac{k_1 (1 - \alpha) K_A K_1 C_A C_{O_2}}{1 + K_{O_2} C_{O_2} + K_A C_A} = \frac{k' C_A C_{O_2}}{1 + K_{O_2} C_{O_2} + K_A C_A} \circ$$
(10)

式中 $k' = k_1(1 - \alpha)K_AK_1$ ,溶液中 $C_{O_2}$ 值与气液固三 相的接触状况有关。当三相接触状况一定时,式(10) 可写成

$$r = \frac{kC_A}{1 + K_{0_2}C_{0_2} + K_A C_A}$$
(11)

### 2 实 验

#### 2.1 实验装置

光解 AGD 水溶液实验装置见图 1。紫外灯型号 GGZ300Z,上海亚明灯泡厂生产,主要工作波长 365 nm。





 Fig. 1
 Test installation of photodestruction AGD-solution

 1 高位水分布器
 2 湍流薄层流板
 3 受液槽

4 计量泵 5 调节阀 6 紫外灯管

2.2 实验用材料

超细 TiO<sub>2</sub>,粒径:60~170 nm,比表面:小于 80 m<sup>2</sup>/g,自制。

酸性粒子元青(AGD),工业级,天津染料二厂 生产。

#### 2.3 实验方法和步骤

1) 确定测定 AGD 降解量或浓度的方法。

2)选定合适的动力学测试条件,主要是 TiO<sub>2</sub> 的悬浮浓度,有效光照深度,通气量等。

3) 测定溶液中 AGD 浓度随光照时间变化,随 通气量的变化,建立动力学方程。

#### 2.4 实验检测分析

实验利用紫外扫描仪分析 AGD 水溶液,根据 AGD 溶液扫描图,选择波长为 571 nm,用 722-2 型 分光光度计测 AGD 水溶液光催化降解前后的吸光 度值 A。用重铬酸钾法测 AGD 水溶液的 COD 值。

### 2.5 动力学测试

2.5.1 探索性研究 进行了以下几个方面的研究, 得出相应结论:① 在仅有紫外光照无 TiO<sub>2</sub> 及仅有 TiO<sub>2</sub> 而无紫外光照时,AGD 均不会降解,只有在二 者同时作用下才可降解 AGD;② 通气下光催化试 验随着通气量增加,光解速率增加,当通气量为 35 mL/s 时最大,再增加气量,降解率反而变小;③ 单 位体积相同浓度的 AGD 和 TiO<sub>2</sub> 所配备的适宜的 照射面积。在 AGD 浓度为 10 mg/L,TiO<sub>2</sub> 悬浮粒浓 度 2 g/L 下,单位体积配备的光照面积越大越好。但 是,当单位液体体积所具有的光照面积为 1.7~2.0 cm<sup>2</sup>/ cm<sup>3</sup> 时最好,再增大面积效果不大。在上述 AGD 浓度及光照面积下 TiO<sub>2</sub> 量为 2 g/L 最好。

从以上探索性研究可以得到如下几点结论:① 紫外光照和TiO<sub>2</sub>的同时存在是光解的必须条件;② 氧气从气体扩散到液体,再扩散到TiO<sub>2</sub>外表面对宏 观动力学有一定阻抑作用,可以通过控制气速或两 相的湍动状况使得这种阻力减少。本实验通过调整 湍流落层流板与平面形成一定夹角 a(见图 1)使液 相成薄层湍流达到较好的氧的传质效果;③ 光催化 是在光照的TiO<sub>2</sub>表面上进行的。过厚的液层会使下 层的TiO<sub>2</sub>表面被上层的TiO<sub>2</sub>和染料的阻挡而失去 作用,过稀的TiO<sub>2</sub>浓度也使单位受光面积利用率降 低。

在探索性实验的基础上,动力学实验条件确定 如下:①取反应装置如图1。调节湍流薄层流板的倾 角  $\alpha$  和流量,使流动到湍流,以增大氧溶入量,用 300 W 紫外灯为光源,距盘面高 20 cm 照射;② 悬 浮 TiO<sub>2</sub> 浓度为 2.0 g/L,浅盘液体厚小于 5 mm。 2.5.2 动力学实验 ① TiO<sub>2</sub> 上对 AGD 吸附平衡 常数测定。1 000 mL 容量瓶中加入 2.00 g TiO<sub>2</sub> 超 微粉,加水至刻度,再加入 10 mg AGD,充分摇混, 并每隔 10 min 摇动一次。30 min 以后,每隔 20 min 取 2~3 mL 悬浮液超滤分离,取上清液测量吸光 度。重复上述操作,直至连续 3 次测定,上清液吸光 度不变时,认为吸附达到平衡,根据吸光度的初终变 化值,求得吸附前后浓度 $C_{A0}$ , $C_A^*$ (g/L),按下式计算 平衡浓度 $C_A^*$ 下的TiO<sub>2</sub>吸附量q(g AGD/g TiO<sub>2</sub>)

$$q = \frac{(C_{A0} - C_A^*)}{W},$$
 (12)

改变初始加入 AGD 的克数,重复上述操作。② 动力 学速率测定。准确配制一定浓度的 AGD 溶液 200 mL,加入计量的超细 TiO<sub>2</sub> 粉,使 TiO<sub>2</sub> 浓度为 2.0 g/L。超声处理 10 min.使充分混合。将制得的混合 液倒人反应系统的受液槽中,开泵并调整湍流薄层 流板与水平面夹角 α 的大小和泵出口阀开度,使液 体达到良好的湍动,并使流体达到稳定流动后,开高 压汞灯并计时。每隔 5 min 关灯取样一次,每次约取 2~3 mL,超滤除去 TiO<sub>2</sub>,测定上清液吸光度并计算 出 AGD 浓度。直到处理液清亮,TiO<sub>2</sub> 变白,液体吸 光度接近零为止。重复上述实验 3 次。再取不同初 始浓度的 AGD 溶液重复上述实验。记录每组 AGD 浓度随光照时间的变化。

## 3 实验结果与数据处理

#### 3.1 超细 TiO<sub>2</sub> 对 AGD 的吸附平衡常数 K<sub>A</sub>

按照 Langmuir 吸附模型,对 AGD 的吸附平衡 量可以表示为

$$q = \frac{K_A C_A}{1 + K_{O_2} C_{O_2} + K_A C_A}$$
(13)

由于实验条件是在常温常压下敞口容器中进行 的,K<sub>0</sub>,C<sub>0</sub>,认为常量为β,式(13)可以写成

$$\frac{1}{q} = 1 + \frac{1+\beta}{K_A} \cdot \frac{1}{C_A}.$$
 (14)

用 2.5 的实验数据做 $\frac{1}{q} \sim \frac{1}{C_A}$ 曲线(如图 2)。

从图 2 可见,实验点成一直线,其斜率为(1 +  $\beta$ )/ $K_A = 85.4$ 。

假若对氧的吸附可忽略不计,则  $\beta = 0, K_A = 0.011$  7(L/mg)。

假定  $K_{0_2}C_{0_2} \ll 1$ ,在低浓度下如  $C_A \leq 4 \text{ mg/L}$ , 则式(13) 成为

$$q = K_A C_A \, . \tag{15}$$

用  $C_A \leq 4 \text{ mg/L}$ 数据做  $q \sim C_A$  图(如图 3),实 验点落在直线上,直线斜率为  $K_A$ ,则  $K_A = 0.011$  7 L/mg,将其代人式(14),得

$$K_{0_{2}}C_{0_{2}} = \beta = 0.028,$$

可见, 对  $O_2$  的吸附可略去不计, 且  $K_A = 0.011$  7 L/mg。









图 3 吸附平衡数据 q~C<sub>A</sub> 关系



3.2 动力学参数确定

按测 K<sub>A</sub> 实验证明,TiO<sub>2</sub> 对氧的吸附比较弱,并 根据测试方法,动力学式(10) 可表示为

$$r = -\frac{\mathrm{d}C_A}{\mathrm{d}t} = \frac{kC_A}{1+K_AC_A},$$

对其积分得到

$$k = \frac{1}{t} \left[ \ln \frac{C_{A0}}{C_A} + K_A (C_{A0} - C_A) \right]_o \quad (16)$$

从 2.5.2 ②测得的多组实验中,随意取一组光 催化下 AGD 浓度随时间变化的数据列于表 1。

表 1 AGD 彩	<b>R 度 随 光 解 时</b> 间 变 化
-----------	--------------------------

Tab. 1	AGD	concention	versus	photodestruction	time
--------	-----	------------	--------	------------------	------

光解时间/min	0	5	10	15	20	25	30	35	40
AGD 浓度/mg・L <sup>-1</sup>	50	41.5	34.4	27.8	22.5	17.4	13.0	11	8.5

将表中数据代入式(16),可以求得从 0 到不同 t 间

的 k 值,如下表 2。

- 640 -

第 32 卷

表 2 不同时间区段 k 计算值 Tab. 2 Calculation value of different time region

时间区段/min	0~5	0~10	0~15	0~20	0~25	0~30	0~35
k值/min <sup>-1</sup>	0.057 2	0.055 7	0.056 4	0.056 0	0.057 5	0.059 3	0.056 3

其平均值  $\bar{k}$ =0.056 9 min<sup>-1</sup>,其他多组实验,得 到了极相近的结果。由此可见,实验数据可靠地用式 (10)拟合。

## 4 结 论

1)选择了合适的动力学测试的工艺条件。在下述条件下光解速率较高:TiO<sub>2</sub>浓度 2.0 g/L;AGD 的实验浓度范围 1~50 mg/L,使悬浮液通经湍流薄 层流板,使流体具有 1.9~2 cm<sup>2</sup>/cm<sup>3</sup> 的传质和光照 面积。

2) 假定 AGD 的表面反应为控制步骤,推出其 降解反应的 Langmuir-Hinshelwood 动力学模型为

$$r = \frac{k'C_{\text{O}_2}C_A}{1 + K_A C_A} = \frac{kC_A}{1 + K_A C_A}$$

模型与文献形式相同<sup>[2]</sup>。在低浓度范围,也与文 献相一致<sup>[3]</sup>。

实验证明 TiO<sub>2</sub> 对氧的平衡吸附量较小,而

# 参考文献:

[1] 胡 春,王怡中,汤鸿霄.多相光催化氧化的理论与实践发展[J].环境科学进展,1995,3;55-64.

- [2] OLLIS D F. Photocatalysis-Fundamentals and Applications, Wiley-Interscience [M]. New York: John Wiley Press, 1989. 603-637.
- [3] 郑 红,汤鸿霄,王怡中,等.有机污染物半导体多相光催化氧化机理及动力学研究进展[J].环境科学进展,1996,4(3): 1-15.

(编辑姚远)

# A study on kinetics of AGD destruction by ultrafine TiO<sub>2</sub> photocatalysis

# LIU Rong-jie, HU Bao-lin, WEI Zhi-xian

(College of Chemical Engineering, Northwest University, Xi'an 710069, China)

Abstract: Using ultrafine TiO<sub>2</sub> photocatalysis AGD destruction kinetics was studied. Langmuir-Hinshelwood kinetics model of AGD destruction reaction was inferred. Under TiO<sub>2</sub> concentration 2. 0g/L, AGD concentration range  $1 \sim 50$  mg/L, illumination area  $1.9 \sim 2$  cm<sup>2</sup> test condition, kinetics model was test and verified. The test shows that equilibrium absorption amount of TiO<sub>2</sub> on oxygen is smaller, and AGD absorption equilibrium consists of 0.011 7 L/mg, with macroscopic kinetics being 0.056 9 min<sup>-1</sup>.

Key words: ultrafine TiO<sub>2</sub>; photocatalysis; AGD; kinetics model

-----

AGD 的吸附平衡常数  $K_A = 0.011 \ 7 \ L/mg$ 。在上述 实验的宏观条件给定后,其宏观动力学常数  $k = 0.056 \ 9 \ min^{-1}$ 。

3)该模型是从有机物光催化降解中,有机物表面反应为控制步骤这一普遍机理推导出的,而以酸性粒子元青催化降解进行实验验证的,故模型的形式应具有普遍性,只是对不同有机物的动力学参数不同而已。

#### 附录 A:符号表

A,有机物,吸光度;

 $C_A$ , $C_{0_a}$ ,浓液中有机物、氧的浓度;

 $K_A, K_{O_2}, TiO_2 上有机物、氧的吸附平衡常数;$ 

k1, k'1, k, 动力学速率常数;

 $K_1$ ,比例常数, $\theta_A$ , $\theta_{O_2}$ , $\theta_v$ 有机物 A,氧在 TiO<sub>2</sub> 上活性中 心的覆盖率及空位率;

 $\alpha$ ,TiO<sub>2</sub> 表面 OH<sup>-</sup> 的数量,湍流薄层流板与水平面的夹角;

W,TiO₂的浓度(g/L);

q,单位 TiO<sub>2</sub> 上及 AGD 上的平衡吸附值(g/g)。