# $Ti/SnO_2+Sb_2O_3/\beta-PbO_2$ 阳极电化学氧化异噻唑啉酮

韩卫清, 周刚, 王连军, 孙秀云, 李健生

(南京理工大学化工学院, 江苏 南京 210094)

**摘 要:**采用提拉法和电沉积法制作 Ti/SnO<sub>2</sub>+Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/β-PbO<sub>2</sub> 阳极,通过 SEM 扫描、XRD 分析和极化曲线测定表征具 有良好结构和催化性能.利用该电极氧化异噻唑啉酮水溶液,研究运行参数(电化学氧化时间、电流密度和水溶液 pH 值)的变化对异噻唑啉酮和化学耗氧量(Chemical Oxygen Demand, COD<sub>cr</sub>)降解效果的影响,降解过程符合一级动力学方 程.在异噻唑啉酮水溶液初始浓度 200 mg/L、电流密度 15 mA/cm<sup>2</sup>、电化学氧化 180 min 时,异噻唑啉酮、COD<sub>cr</sub>去 除率可分别达到 98%和 43%.通过紫外光谱图分析了异噻唑啉酮氧化过程为先开环,再生成低分子有机酸,最后矿化 为 CO<sub>2</sub> 和 H<sub>2</sub>O.

**关键词**:异噻唑啉酮;电化学氧化;钛基β-氧化铅阳极(Ti/SnO<sub>2</sub>+Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/β-PbO<sub>2</sub>);化学耗氧量 中图分类号:X172 文献标识码:A 文章编号:1009-606X(2006)04-0566-05

1 前言

异噻唑啉酮是一种工业用广谱杀菌剂,其生产废水 主要含有异噻唑啉酮、脂类、醇胺和盐类.生产工艺中 的氯化和分离工段产生大量高浓度异噻唑啉酮废水,这 些废水不适宜直接采用传统生化处理工艺处理,异噻唑 啉酮对生化处理所用细菌有强抑制和毒害作用,必须经 过预处理消除毒性后才能进行生化处理.

高浓度、高毒性废水预处理工艺有催化氧化法<sup>[1]</sup>、 树脂吸附法<sup>[2]</sup>和电化学氧化法<sup>[3]</sup>等.催化氧化法需要加 入新的化学物质,而且反应条件要求苛刻,通常需要高 温、高压,实际运行中存在催化剂失效、加入物质引起 二次污染等问题.树脂吸附法一般用于回收有利用价值 的物质,而且处理费用较高<sup>[3]</sup>.因此,上述工艺的实际 应用受到了较大限制.电化学氧化无需加入新的化学物 质,而且可在常温、常压下进行,且处理设备占地面积 小,产生的泥量小.这些优点使电化学氧化得到广泛的 研究和应用.已有报道应用电化学氧化农药废水<sup>[3]</sup>、染 料废水<sup>[4]</sup>、垃圾渗出液<sup>[5]</sup>及炼油废水<sup>[6]</sup>,但对杀菌剂废水 采用电化学氧化处理的报道较少.

2 实验材料、方法和分析方法

## 2.1 分析方法

异噻唑啉酮:紫外分光光度法,TU-1901 双光束紫 外可见分光光度计(北京普析通用仪器有限责任公司); 化学需氧量:重铬酸钾法;电极表征:JEOL JSM-6380LV 扫描电镜,Bruker D8(德国)X 射线衍射仪;极化曲线测 定采用甘汞电极作参比、电流恒位仪测定. 2.2 二氧化铅电极的制备

自制的钛基二氧化铅电极由 3 层组成,用提拉法制 作电极氧化锡和氧化锑底层(氧化性对比电极没有底 层),不同电流密度沉积制得α-PbO<sub>2</sub>电极中间层和β-PbO<sub>2</sub>电极的表面层<sup>[7,8]</sup>.

#### 2.3 异噻唑啉酮的降解实验

以 250 mL 浓度(*c*<sub>0</sub>)200 mg/L 的异噻唑啉酮水溶液 作为处理体系,支持电解质 Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> 的浓度取 10 g/L. 控 制 电 极 间 距 (*d*) 为 2 cm, 钛 基 β-氧化 铅 (Ti/SnO<sub>2</sub>+ Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/β-PbO<sub>2</sub>)电极为阳极(有效面积 40 cm<sup>2</sup>),不锈钢板 为阴极(有效面积 40 cm<sup>2</sup>),用稀 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>和 NaOH 调节溶 液的 pH,直流电源由 APR3005 直流稳压器提供,电化 学氧化实验装置见图 1(以下如不特别说明,实验条件不 变).



图 1 电化学氧化装置图 Fig.1 Diagram of electrochemical oxidation equipment

3 结果与讨论

# 3.1 电极表征及催化性能

图 2 为 Ti/SnO<sub>2</sub>+Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/β-PbO<sub>2</sub> 电极的 SEM 照片, 图 2(a)为钛基体经过机械和醋酸处理后的表面形态,底 层[图 2(b)]晶粒细小,密集,故能阻止氧的扩散,减少

收稿日期: 2005-08-09, 修回日期: 2005-10-08

基金项目: 江苏省环保基金资助项目(编号: 2002005)

作者简介: 韩卫清(1967-), 男, 山东省枣庄市人, 博士研究生, 高工, 研究方向: 高浓度高盐分有机废水处理技术; 王连军, 通讯联系人, Tel: 025-84315941.

TiO<sub>2</sub>绝缘层的形成.即使有部分TiO<sub>2</sub>形成,也与层中的 氧化物(半导体)互成固熔体,降低界面电阻.活性层[图 2(c)]的表面呈蜂窝状,粗糙度、表面积均大,符合多孔 电极要求,对电极反应有利.



(a) Carrier

图 2 Ti/SnO<sub>2</sub>+Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/β-PbO<sub>2</sub> 电极 SEM 图 Fig.2 SEM photos of Ti/SnO<sub>2</sub>+Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/β-PbO<sub>2</sub> electrode

(b) Understratum

该电极的 XRD 分析结果见图 3,其中β-PbO<sub>2</sub>(2*θ*= 25.375°, 31.992°和 49.108°), SnO<sub>2</sub>(2*θ*=26.600°, 36.210°和 52.149°)和 Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>(2*θ*=27.578°, 31.993°和 45.787°)均为半 导体,且 SnO<sub>2</sub>,β-PbO<sub>2</sub>和 TiO<sub>2</sub>又均是金红石结构,因 其晶格常数相近,互成固熔体,从而使结合力增强,并 提高了寿命和电化学性能.图中 SnO<sub>2</sub>,β-PbO<sub>2</sub>有衍射峰 存在,但因 Sb 是以取代(置换)或填隙(间隙)的方式进入 SnO<sub>2</sub> 晶格,因而在 XRD 图中 Sb 没有以单独的氧化物 形式存在<sup>[9]</sup>.



图 3 Ti/SnO<sub>2</sub>+Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/β-PbO<sub>2</sub>电极的 XRD Fig.3 XRD spectra of Ti/SnO<sub>2</sub>+Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/β-PbO<sub>2</sub> electrode

测定了 Ti/β-PbO<sub>2</sub>, Ti/SnO<sub>2</sub>+Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/β-PbO<sub>2</sub>使用前后 的 Tafel 直线,结果见图 4,其中 Tafel 公式中的常数 *a*, *b* 及电流密度 *i*<sub>0</sub>见表 1.从电化学催化角度看,*a* 值越大, 电解槽电压越高,耗电量越大;*b* 值越大,超电势越大, 电耗越大;*i*<sub>0</sub> 值越大,电化学反应速度越快.总之 *a*, *b* 值 越 小,*i*<sub>0</sub> 值越大,对电化学反应越有利.所以 Ti/SnO<sub>2</sub>+Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/β-PbO<sub>2</sub> 电极比 Ti/β-PbO<sub>2</sub> 电极的电催化 性能优良,使用后电催化性能变化不大.



(c) Surface layer

图 4 0.1 mol/L H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>溶液中的极化曲线 Fig.4 Polarization curves in 0.1 mol/L H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> solution

	表 1 电极的动力学参数
Table 1	Kinetic parameters of the electrodes

Electrode	a (V)	<i>b</i> (V)	$i_0 (\text{mA/cm}^2)$
Ti/β-PbO <sub>2</sub>	0.960	0.455	$7.76 \times 10^{-3}$
Ti/SnO <sub>2</sub> +Sb <sub>2</sub> O <sub>3</sub> /β-PbO <sub>2</sub> (before using)	0.115	0.095	6.16×10 <sup>-2</sup>
Ti/SnO <sub>2</sub> +Sb <sub>2</sub> O <sub>3</sub> /β-PbO <sub>2</sub> (after using)	0.084	0.092	$1.22 \times 10^{-1}$

#### 3.2 氧化时间对降解异噻唑啉酮的影响

从图 5 得出, 在电流密度 15 mA/cm<sup>2</sup>的条件下, 异 噻唑啉酮和 COD<sub>cr</sub>均随处理时间增加而减少, 在 90 min 前降解速度较快, 90 min 后降解速率明显变慢. 紫外光 谱分析表明, 异噻唑啉酮不断转化为有机酸等中间产 物, 因此 COD<sub>cr</sub>的去除速率小于有机物的去除速率. 到 180 min 时, 异噻唑啉酮和 COD<sub>cr</sub>去除率可分别达到 98% 和 43%, 电极表现出良好的催化性能.

异噻唑啉酮的电化学氧化是多相反应,为简化动力 学模型作如下假设:(1)反应发生在气-液、液-固相的 表面,异噻唑啉酮降解主要是阳极氧化;(2)溶液不可 压缩.因此异噻唑啉酮的电化学氧化遵循一级反应动力





学,结果见图 6.

$$\frac{\mathrm{d}c}{\mathrm{d}t} = -kt \;, \tag{1}$$

初始条件为 t=0, c=co, 积分后得:

$$-\ln\frac{c_t}{c_0} = kt , \qquad (2)$$

其中  $c_0$ 为反应物的初始浓度(mg/L),  $c_t$ 为反应物在氧化 停留时间 t 时的浓度(mg/L), t 是氧化时间(min), k 是一 级反应常数(min<sup>-1</sup>).

从图 6 可以得出, 异噻唑啉酮和 COD<sub>er</sub>的降解符合 一级动力学方程, 同时可知异噻唑啉酮降解速率比 COD<sub>er</sub>快, 这是因为异噻唑啉酮没有被完全矿化成 CO<sub>2</sub> 和 H<sub>2</sub>O.



图 6 电化学氧化异噻唑啉酮和 COD<sub>er</sub> 与氧化时间的 一级动力学方程

Fig.6 First-order relationship of isothiazolin-ketone and COD<sub>cr</sub> degradation with oxidation time by electrochemical oxidation

#### 3.3 溶液 pH 对异噻唑啉酮降解的影响

电流密度为 15 mA/cm<sup>2</sup>,在不同的 pH 条件下对异

噻唑啉酮废水电化学氧化 90 min,得到如图 7 所示的结 果. 从图可以看出,溶液 pH 对异噻唑啉酮的降解有较 大影响. 在酸性条件下,异噻唑啉酮的去除率随 pH 值 降低逐渐增大,这是因为随着酸性的增强,O<sub>2</sub>在阴极上 更易还原生成 H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>,溶液中的 H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>浓度变大,通过阳 极作用生成的[·OH]自由基浓度也变大,异噻唑啉酮的 去除率增大,但是酸性过大会对 PbO<sub>2</sub> 电极的寿命产生 严重影响. 而在碱性条件下,在阴极上 O<sub>2</sub>也能够被还原 生成 H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>. 在电化学氧化过程中水溶液 pH 值降低,说 明异噻唑啉酮电化学氧化的中间产物为有机酸. 因此在 弱碱性条件下,有利于异噻唑啉酮的破环而降解,但当 pH>11 时,析氧增加,不利于[·OH]生成,异噻唑啉酮降 解效率降低.



图 7 异噻唑啉酮和 COD<sub>cr</sub> 降解率与溶液 pH 的关系 Fig.7 Variation of removal rate of isothiazolin-ketone and COD<sub>cr</sub> degradation with pH of the solution

### 3.4 电流密度对异噻唑啉酮降解的影响

电流密度是影响电化学氧化效率的主要参数之一, 它对异噻唑啉酮和 COD<sub>cr</sub> 降解速率常数的影响见图 8. 异噻唑啉酮和 COD<sub>cr</sub> 降解速率常数随电流密度增加而 增加,当电流密度分别为 2.5, 5.0, 10, 15, 20 mA/cm<sup>2</sup>时, 异噻唑啉酮降解速率常数分别为 0.0124, 0.0128, 0.0197, 0.0269, 0.0302; COD<sub>cr</sub> 降解速率常数分别为 0.0006, 0.0009, 0.0016, 0.0024, 0.0029. COD<sub>cr</sub> 降解速率常数增 加幅度低于异噻唑啉酮降解速率常数,这是因为电化学 氧化过程中积聚了异噻唑啉酮降解的中间产物和未降 解的异噻唑啉酮.

瞬时电流效率(ICE)和异噻唑啉酮氧化效率(η)是衡量电能效率的主要参数,分别按下式计算<sup>[10,11]</sup>:

ICE = 
$$\frac{|\text{COD}_t - \text{COD}_{t+\Delta t}|}{8iA\Delta t}FV,$$
(3)

$$\eta = FV \frac{c_t - c_{t+\Delta t}}{iA\Delta t},\tag{4}$$

式中 COD<sub>t</sub>, COD<sub>t+ $\Delta t$ </sub>分别为降解时刻 t, t+ $\Delta t$  时的化学需 氧量(mg/L), F 为法拉第常数(96487 C/mol), V 为溶液 体积(L), i 为电流密度(A/cm<sup>2</sup>), A 为电极有效面积(cm<sup>2</sup>),  $c_t$ ,  $c_{t+\Delta t}$  分别为降解时刻 t, t+ $\Delta t$  时的异噻唑啉酮浓度 (mol/L), t 为时间(s).





异噻唑啉酮氧化效率(η)、电流效率(ICE)与电流密 度关系见图 9. 从图可以看出,随着电流密度增加,异 噻唑啉酮氧化效率和电流效率降低,能量利用率降低. 这可能是高电流导致了高电势电位,使部分电能转化为 热能消耗,并且析氧增加,从而降低了氧化效率.



图 9 异噻唑啉酮氧化效率、瞬时电流效率与电流密度的关系 Fig.9 Dependence of ICE, *η*, with current density

### 3.5 电化学氧化机理及氧化过程

电化学氧化降解有机物过程可分为两步<sup>[3-12]</sup>:第一步是阳极对水放电,产生高活性低寿命自由羟基[·OH],并吸附在阳极表面 PbO<sub>2</sub>[]:

 $PbO_2[]+H_2O_{ads}\rightarrow PbO_2[\cdot OH]_{ads}+H^++e^-,$ 

第二步是吸附在阳极的活性自由羟基[·OH]氧化有机物.

#### $R+PbO_2[\cdot OH]_{ads} \rightarrow PbO_2[]+RO+H^++e^-,$

式中 PbO<sub>2</sub>[]代表阳极表面的空穴,RO 代表阳极生成的 活性羟基[·OH]对有机物氧化的产物.阳极对水放电,生 成的高活性低寿命氧化剂(自由羟基[·OH])一部分在阳 极表面氧化有机物(直接氧化),另一部分脱离阳极生成 活性相对低、寿命长的次级氧化剂(O<sub>3</sub>, H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>),再氧化 有机物(间接氧化).自制 Ti/SnO<sub>2</sub>+Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/β-PbO<sub>2</sub> 生成次 级氧化剂含量很低,该电极主要是直接氧化.

在电化学氧化过程中,异噻唑啉酮水溶液的 pH 值 由氧化前的 6 降为 3. 显然,在电化学氧化异噻唑啉酮 过程中,随着异噻唑啉酮的降解,酸度不断增强,对此 已有相关报道<sup>[3]</sup>.造成电化学氧化过程中酸度增强的原 因是异噻唑啉酮开环生成低分子有机酸和无机酸,水中 的有机物在电化学氧化过程中总是在有机物的化学结 构结合较弱的位置上发生反应.有机物 N—S 存在时, 水解先生成酰铵,再生成氨和羧酸,逐级水解生成碳酸 氢铵和磺酸,最终产物是二氧化碳和硫铵;然后 C=C 生成羧基化合物,进一步氧化发生脱羧反应,主要生成 CO<sub>2</sub>:最后 C=O 生成羧基化合物,进一步氧化便发生 脱羧反应,主要生成 CO<sub>2</sub>.

从异噻唑啉酮在紫外光区 190~400 nm 光谱图(图 10)分析可以看出,电化学氧化异噻唑啉酮过程中,异 噻唑啉酮先开环,在 273 nm 处吸收峰(异噻唑啉酮特征 吸收峰)降低,代表 C=C 双键的 350 nm 处吸收值增加. 伴随羧基生成,200 nm 处峰值增大,随着氧化进行和 C=C 双键减少,并发生脱羧反应,200 nm 处峰值降低. 电化学氧化异噻唑啉酮的过程及中间产物分析如下:



图 10 异噻唑啉酮电化学氧化紫外光谱图 Fig.10 UV spectra of electrochemical oxidating of isothiazolin-ketone



#### 4 结论

(1) 采用提拉法和电沉积法制作 Ti/SnO<sub>2</sub>+Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/ β-PbO<sub>2</sub>阳极,通过 SEM 扫描、XRD 分析和极化曲线测 定表征具有良好结构和催化性能. 该电极对异噻唑啉酮 的降解表现出良好的催化性能,异噻唑啉酮和 CODer 去除率可分别达到98%和43%. 异噻唑啉酮的电化学氧 化过程遵循一级动力学反应.

(2) 异噻唑啉酮在酸性条件下的降解效率随 pH 值 的降低而增大,在弱碱性条件下,当 pH=9.0 时,异噻 唑啉酮也可获得较高的降解率,但当 pH>11 时,异噻唑 啉酮降解效率明显下降.

(3) 电化学氧化异噻唑啉酮过程中,异噻唑啉酮和 COD<sub>er</sub> 降解速率常数随电流密度增加而增加,但异噻唑 啉酮氧化效率(η)随电流密度增加而降低,能量利用率降 低.

(4) 通过对电化学氧化异噻唑啉酮过程中 pH 值变 化和紫外光谱的分析,认为在电化学氧化异噻唑啉酮的

过程中,异噻唑啉酮的杂环首先被打开,生成中间低分 子有机酸物质,再完全被矿化.

#### 参考文献:

- [1] Klinghoffer A A, Cerro R L, Abraham M A. Catalytic Wet Oxidation of Acetic Acid Using Platinum on Alumina Monolith Catalyst [J]. Catal. Today, 1998, 40: 59-71.
- [2] 张全兴,陈金龙,许昭怡,等.树脂吸附法处理有毒有机化工废 水及其资源化研究 [J]. 高分子通报, 2005, 4: 116-121.
- [3] Apostolos V, Dimitris A, Sofia M, et al. Electrochemical Detoxification of Four Phosphorothioate Obsolete Pesticides Stocks [J]. Chemosphere, 2005, 58: 439-447.
- [4] Kim S, Kim T, Chulhwan P, et al. Electrochemical Oxidation of Polyvinyl Alcohol Using a RuO<sub>2</sub>/Ti Anode [J]. Desalination, 2003, 155: 49-57.
- [5] Peterson B M, Rodnei B. Electrodegradation of Landfill Leachate in a Flow Electrochemical Reactor [J]. Chemosphere, 2005, 58: 41-46.
- [6] 罗凯宾, 江明玉. 电解氧化法深度处理炼油化工废水新技术的研 究 [J]. 石油炼制与化工, 2004, 6: 67-70.
- [7] Kanangwa F S. Electrode Catalyst and Method for Production thereof [P]. Jpn. EP: 0319489, 1989-07-06.
- [8] 王静毅, 胡熙恩. 脉冲电镀制备钛基二氧化铅电极 [J]. 过程工程 学报, 2003, 3(6): 540-543.
- [9] 崔玉虹,冯玉杰,刘峻峰. Sb 掺杂钛基 SnO2 电极的制备、表征及 其电催化性能研究 [J]. 功能材料, 2005, 36(2): 234-237.
- [10] Brillas E, Sauleda R. Degradation of 4-Chlorophenol by Anodicoxidation, Electro-Fenton, Hotoelectro-Fenton and Peroxicoaguation Process [J]. J. Electrochem. Soc., 1998, 145: 759-765.
- [11] Hwang B J, Lee K L. Electrocatalytic Oxidation of 2-Chlorophenol on a Composite PbO<sub>2</sub>/Polypyrrole Electrode in Aqueous Solution [J]. J. Appl. Electrochem, 1996, 26: 153-159.
- [12] 周明华,吴祖成. 含酚模拟废水的电催化降解研究 [J]. 化工学报, 2002, 53(1): 40-44.

# Electrochemical Oxidation of Isothiazolin-ketone Using a Ti/SnO<sub>2</sub>+Sb<sub>2</sub>O<sub>3</sub>/β-PbO<sub>2</sub> Anode

HAN Wei-qing, ZHOU Gang, WANG Lian-jun, SUN Xiu-yun, LI Jian-sheng

#### (School of Chemical Engineering, Nanjing University of Science and Technology, Nanjing, Jiangsu 210094, China)

Abstract:  $Ti/SnO_2+Sb_2O_3/\beta$ -PbO<sub>2</sub> electrode was prepared by coating and electro-deposition method. The structure and property of electrode were also analyzed by SEM, XRD and steady state polarization curve. In this study, electrochemical oxidation using a  $Ti/SnO_2+Sb_2O_3/\beta$ -PbO<sub>2</sub> anode was applied to treat an isothiazolin-ketone solution. The kinetics of isothiazolin-ketone degradation and chemical oxygen demand (COD<sub>cr</sub>) destruction was investigated, while the operating parameters affecting the mechanism were also studied. The parameters investigated included current density, electrochemical oxidation time and pH. 98% isothiazolin-ketone and 43% COD<sub>cr</sub> were removed at a current density of 15 mA/cm<sup>2</sup>, initial isothiazolin-ketone of 200 mg/L and oxidation time of 180 min. The intermediates of electrochemical oxidation were analyzed by UV spectrum. The heterocycle of the isothiazolin-ketone was firstly disconnected and oxidated into some organic acids, then the organic acids were oxidated into CO2 and H2O.