

# Pd-Ni 双金属复合物修饰泡沫镍电极 对水中 4-CP 的电化学脱氯

宋 爽,林莉莉,何志桥,陈建孟 (浙江工业大学生物与环境工程学院,浙江杭州 310032)

**关键词**: 钯镍复合物; 电催化; 4-氯酚; 脱氯 **中图分类号**: O 646; X 703 **文献标识码**: A **文章编号**: 0438-1157 (2009) 06-0000-0

# Electrochemical dechlorination of 4-chlorophenol in aqueous solution using a palladium—nickel bimetallic composite catalyst supported on nickel foam

### SONG Shuang, LIN Lili, HE Zhiqiao, CHEN Jianmeng

(School of Biological & Environmental Engineering, Zhejiang University of Technology, Hangzhou 310032, Zhejiang, China)

Abstract: The electrocatalytic dechlorination of 4-chlorophenol (4-CP) in aqueous solution was studied by using a palladium-nickel bimetallic composite catalyst deposited on nickel foam (Pd-Ni/Ni foam) as the cathode. The Pd-Ni composite particles with a diameter of approximately 50—100 nm were finely dispersed on the Ni foam surface. The Pd-Ni/Ni foam electrode exhibited higher dechlorination efficiency than single Pd or Ni supported on Ni foam electrodes. High-performance liquid chromatography analysis verified that phenol was the main dechlorination product. For an applied current of 20 mA, a bulk solution temperature of 15°C, and an initial 4-CP concentration of 1 mmol  $\cdot L^{-1}$ , dechlorination efficiency of 82% was observed. Based on electrochemical impedance spectroscopic results and the current efficiency of 4-CP dechlorination at different applied currents on various electrodes, we determined the rate-limiting step under various polarization conditions in our experiments.

Key words: Pd-Ni composite; electrocatalysis; 4-chlorophenol; dechlorination

引 言

含氯芳香化合物长期存在于环境中,可以在人 和动物的脂肪组织中积累,对水环境和人类健康造 成极大的破坏和潜在的威胁,其中有很大一部分被 国家环境保护部和美国环保局(EPA)列为优先 控制污染物。结构中氯原子的存在不仅使这些物质 大部分具有致畸、致癌、致突变等特性,并且用常 规化学、物理和生物法难以降解,因此探索一种新 的脱氯途径意义重大。

国内外研究学者已对氯代芳香化合物的还原脱 氯反应进行了大量的研究,采用的方法包括利用金

**Received date:** 2008-12-22.

**Corresponding author:** Prof. SONG Shuang. **E - mail:** ss@ zjut.edu.cn

<sup>2008-12-22</sup> 收到初稿, 2009-02-10 收到修改稿。

联系人及第一作者: 宋爽 (1970—), 男, 教授。

**基金项目:**国家重点基础研究专项经费资助项目 (2009CB421603);浙江省自然科学基金重点项目(Z5080207)。

**Foundation item:** supported by the National Basic Research Program of China (2009CB421603) and the Natural Science Foundation of Zhejiang Province (Z5080207).

属氢化物 NaH 和 NaBH<sub>4</sub> 等作为还原剂的化学还 原法,在均相或异相系统中有过渡金属存在下的催 化还原法等<sup>[1]</sup>。然而这些方法投资大,耗时长,而 且可能会生成一些比反应底物毒性更大的物质<sup>[2]</sup>。

近年来电催化加氢法(ECH)因具有对环境 污染小、设备简单、实验条件温和等优点而受到越 来越多科研工作者的青睐,已成为水处理研究领域 的前沿课题。直接电化学还原法脱氯利用的是电子 的转移,而 ECH 主要是利用电还原溶剂水或溶液 中的其他物质生成的活性氢原子([H])来取代目 标物分子中的氯<sup>[3]</sup>。Pd 可有效地将活性氢吸附于 晶格内,从而成为 ECH 法中应用最广泛的贵金属 催化剂。Pd修饰不同的载体作为电催化阴极材料 都取得了很好的脱氯效果,如Pd修饰活性炭纤维 (ACF)<sup>[4]</sup>、泡沫镍<sup>[5-6]</sup>、碳纤维棉和石墨颗粒<sup>[7]</sup>等。 但是贵金属昂贵的价格限制了其广泛应用,因此寻 找更加经济有效的催化剂成为 ECH 法的一个重要 的研究方向。在单金属催化剂中添加第二种金属如 Ni 等不仅可以改善电极的催化活性,还可以降低 成本<sup>[8]</sup>,具有一定的研究价值。

本文选择 4-CP 为目标污染物,该物质广泛 地存在于染料、麻醉剂、杀虫剂等产品的生产以及 煤炭脱硫脱氮过程中<sup>[9-10]</sup>。但迄今用 Pd-Ni 双金属 复合物作为催化剂的电还原 4-CP 脱氯研究还未见 报道。

本文用电沉积方法制备 Pd-Ni/Ni 电极作为三 电极体系中的阴极,探讨 4-CP 电催化脱氯的可行 性。同时研究应用电流、溶液温度和 4-CP 初始浓 度等因素对脱氯效率(本文以 4-CP 的转化率表 示)及电流效率的影响,并根据不同电极的电化学 阻抗谱进一步考察了本实验条件下脱氯反应的速率 控制步骤。

1 材料与方法

#### 1.1 试剂和材料

4-CP(纯度 99%)由上海飞祥化工厂提供, Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>(纯度 99%)购自上海试四赫维化工有限 公司,PdCl<sub>2</sub>(Pd 含量>59%)和 NiCl<sub>2</sub>•6H<sub>2</sub>O (纯度 98%)分别由上海国药集团化学试剂有限公 司和上海勤工化工厂提供,泡沫镍购自上海艾比西 材料科技有限公司。

### 1.2 Pd-Ni/Ni 电极的制备

参照石墨电极上电沉积 Pd-Ni 合金的制备方

法<sup>[11]</sup>,本实验电沉积反应的阴极为泡沫镍(20 mm×40mm×1mm),对电极为Pt片(15mm ×15mm×0.1mm),电沉积液由0.32mol・ L<sup>-1</sup>NiCl<sub>2</sub>、2mmol・L<sup>-1</sup>PdCl<sub>2</sub>和1mol・L<sup>-1</sup> NH<sub>3</sub>-NH<sub>4</sub>Cl组成。取上述电沉积液50ml于反应 器中,在40℃恒温水浴和160mA恒电流条件下电 沉积15min。采用电感耦合等离子体发射光谱仪 (ICP-AES)对电沉积液进行电沉积前后的成分分 析,计算出负载在泡沫镍基体上的Pd和Ni的量 分别约为6.8mg・g<sup>-1</sup>和125.6mg・g<sup>-1</sup>。泡沫镍 单独镀Pd和单独镀Ni电极(分别简写为Pd/N 和Ni/Ni)采用类似的制备方法。对反应后的反应 液进行 ICP-AES 测试,未观察到明显的Pd或N 流失。

#### 1.3 电催化脱氯实验

电化学脱氯反应在三电极体系中进行, 阴极室 和阳极室之间用阳离子交换膜(CM001型,上海 虬江标牌厂)隔离。Pd-Ni/Ni电极作阴极,阴极 电解液为 4-CP 和 0.1 mol • L<sup>-1</sup> Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> 混合液, 体积 80 ml; 阳极为 Pt 片 (15 mm × 15 mm × 0.1 mm), 阳极电解液为 0.025 mol • L<sup>-1</sup>的 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub> 溶液,体积 40 ml;参比电极为 Ag/AgCl (sat. KCl), 通过 KCl 盐桥与阴极室连接。每次电 解实验前 30 min 开始在阴极液中连续鼓入 N<sub>2</sub> (纯 度 99.99%) 以排除溶解氧的影响,所有电解反应 在恒电流恒温条件下进行,反应时的电流以及阴极 和参比电极间的电位差采用万用表(VC 890C<sup>+</sup>, 深圳胜利高科技有限公司)测量,反应温度由低温 恒温槽(THD-2006,宁波天恒仪器厂)控制。空 白实验研究结果表明反应过程中 4-CP 的挥发可以 忽略。

#### 1.4 分析方法

沉积在泡沫镍基体上的 Pd-Ni 复合物用扫描电 镜(SEM) (S-4700型,日本日立公司)加以表 征,加速电压为 15 kV。Pd-Ni 复合物颗粒组成用 X射线荧光光谱(EDX)探测仪(Thermo Noran VANTAG-ESI)分析,加速电压为 30 keV。电化 学阻抗谱(EIS)由电化学工作站(CHI 650B,上 海辰华公司)测得。

电解过程中间隔一定时间取 2 ml 阴极电解液 用高效液相色谱(HPLC)(1200 系列,美国 Agilent)测定 4-CP 及其脱氯产物苯酚的浓度。色谱 柱为 Eclipse XDB C-18 柱(150 mm × 4.6 mm, 5

第 60 卷

μm), 柱温 30℃, 用二极管阵列检测器, 监测波长 280 nm。流动相为甲醇/4%醋酸水溶液(1:1,体积比), 流速 0.8 ml·min<sup>-1</sup>, 进样量 5 μl。

2 结果与讨论

#### 2.1 Pd-Ni/Ni 电极的表征

采用 SEM 对 Pd-Ni/Ni 电极的微观形貌进行 表征,不同放大比例的 SEM 图如图 1 所示。由图 中可以清楚地观察到 Pd-Ni 复合物颗粒均匀地分散 在泡沫镍基体上,颗粒直径小于 50 nm,有团聚现 象存在。图 2 为该电极的 EDX 谱图,可以看到 Pd 和 Ni 的峰均出现在谱图上,图中出现的 Al 峰可能 源于铝质样品台。用 ACF/Ti (ACF 缚在 Ti 网上) 作为基体在同样条件下电沉积 Pd-Ni 双金属,所制 电极的 EDX 谱图上依然出现了 Pd 和 Ni 的峰,说 明本次实验中沉积在泡沫镍基体上的的确是 Pd-Ni 复合双金属颗粒。需指出的是,要从形态上深入分 析三种电极的性能差别,还需进行 Pd/Ni 和 Ni/Ni 电 极的 SEM 表征,拟在进一步的工作中进行完善。



(a) magnification  $\times 1000$ 



(b) magnification ×10000
图 1 Pd-Ni/Ni 电极的 SEM 图
Fig. 1 SEM image of Pd-Ni/Ni foam



Fig. 2 EDX spectra of Pd-Ni/Ni foam

#### 2.2 三种电极的电催化脱氯效果比较

用 Pd-Ni/Ni、Pd/Ni 和 Ni/Ni 电极分别作为 阴极进行 4-CP 脱氯实验,反应条件为:应用电流 5 mA、初始浓度 1 mmol·L<sup>-1</sup>、温度 15℃。选择 5 mA 的应用电流是因为在此应用电流下反应是电 化学控制的(下文将述及),比较三种电极的催化 活性更有意义。不同电极的 4-CP 脱氯效率如图 3 所示,由图可知 Pd-Ni 双金属催化剂(反应 240 min 取得 25%的脱氯效率)比单 Pd 和单 Ni 催化 剂(反应 240 min 分别取得 12%和 6%的脱氯效 率)对 4-CP 表现出更好的催化脱氯能力。因为 Pd-Ni 复合物中的 Pd 能够吸附 H<sub>2</sub>并使催化剂表 面保持较高的 H<sub>2</sub> 浓度,且与纯 Pd 相比能够为 [H] 提供更多的机会进攻 4-CP 并取代 Cl 原子, 而 Ni/Ni 电极较低的脱氯效率说明在本实验的极 化条件下,吸附于 Ni 颗粒表面的[H]数量很少。



图 3 Pd-Ni/Ni, Pd/Ni 和 Ni/Ni 电极对 4-CP 脱氯效果比较 Fig. 3 Comparison of 4-CP dechlorination using Pd-Ni/Ni foam, Pd/Ni foam and Ni/Ni foam as cathode

#### 2.3 4-CP 电催化脱氯的影响因素

2.3.1 应用电流的影响 电化学脱氯过程中应用

电流对脱氯有重要影响,本实验研究了 5~30 mA 范围内随着应用电流的增大 4-CP 脱氯效率及电流 效率的变化。如图 4 (a) 所示,随着电流的增大, 4-CP 脱氯效率及苯酚的产率均增加, 而电流效率 却逐渐降低,当电流值分别为5、10、20和30mA 时所取得的电流效率依次为 5.4%、5.3%、4.4% 和 3.0%。可能的原因是 ECH 和 H<sub>2</sub> 吸脱附是竞 争反应<sup>[4]</sup>,应用电流越大相应的电极电位就越负, 吸附在电极表面的活性氢产生 H2 的速度也越快, 即生成 H<sub>2</sub> 的副反应速度增加了。当活性氢生成 H<sub>2</sub>的速度超过了 4-CP 从溶液中迁移并吸附在电 极表面的速度时,大部分的活性氢发生了析氢副反 应而非脱氯反应。再者,析出的 H<sub>2</sub> 会形成 H<sub>2</sub> 层 覆盖在电极表面的活性位进一步阻碍脱氯反应的进 行<sup>[6]</sup>。从图中可看出,当应用电流从 20 mA 增大 到 30 mA 时脱氯效率略有增加, 而电流效率是降 低的。因此,从节约能量和脱氯效率两个角度综合 考虑,本实验的最佳应用电流为 20 mA。

2.3.2 4-CP 初始浓度的影响 在应用电流 20 mA,温度 15℃条件下,4-CP 初始浓度对电催化脱氯效率的影响结果如图 4(b)所示。随着 4-CP 初始浓度的增加脱氯效率降低,但是电流效率增加。因为电催化还原过程首先是 H<sup>+</sup>/H<sub>2</sub>O 被还原为 [H] 而不是 4-CP 直接被还原脱氯<sup>[5]</sup>,其他实验条件不变时 Pd-Ni 复合物颗粒表面生成的活性氢原子数量是一定的,从而导致高浓度 4-CP 的脱氯效率下降。但浓度增大同时又使得单位时间内迁移至电极表面的 4-CP 浓度增大,即增强了传质,因此在相同时间内被还原 4-CP 的物质的量是增多的(即苯酚的产生量),电流效率也相应提高。

2.3.3 溶液温度的影响 溶液温度也是影响脱氯 效率的一个重要因素,当温度分别为 15、25、40 和 55℃时 4-CP 和苯酚的浓度变化如图 4(c)所 示。从图中可以明显地看出,4-CP 的脱氯效率随 温度的升高而有所提高。因为温度升高会导致溶液 黏度 和表 面张 力降低,进而 增加 H₂ 的逸出速 度<sup>[12]</sup>;另一方面,温度升高还加快了传质以及 [H]和 4-CP 之间的反应速度。

本实验条件下,脱氯反应速率符合拟一级反应 动力学,根据 Arrhenius 公式计算,表观活化能为 (10.7±1.5) kJ•mol<sup>-1</sup>。

#### 2.4 EIS 分析

在本实验的极化条件下,根据 EIS 推测了可





能的电化学过程和传递现象。图 5(a)为 Pd-Ni/ Ni, Pd/Ni 和 Ni/Ni 电极在平衡电位附近的 EIS, 在复平面上半圆形的 EIS 分别代表三个电极的电 荷传递电阻。很明显 Pd-Ni/Ni 电极对应的 EIS 半 径小于 Ni/Ni 电极, 而大于 Pd/Ni 电极, 所以理 论上 Pd/Ni 电极应具有最高活性, 而实际情况是 Pd-Ni/Ni 电极较之 Pd/Ni 电极具有更好的 4-CP 电 化学脱氯效果。其可能原因有二: 一是 Pd/Ni 电 极中 Pd 和 [H] 之间的键能太大不容易断裂,导 致产物不容易从电极表面活性位脱附; 而对于 Pd-Ni/Ni 电极, Ni 的添加提高了 Pd 在基体表面的分 散度, 而且 Pd-Ni 双金属复合物有 Pd-Pd、Pd-N 和 Ni-Ni 三种吸附活性位,当电荷从 Pd 传递到周 围的 Ni 时能量损耗可导致键能减小<sup>[13-14]</sup>。二是与 Pd-Ni 复合物相比,纯 Pd 催化剂吸附了更多的 [H],当 [H]产生 H<sub>2</sub> 逸出时会形成 H<sub>2</sub> 层覆盖 在电极表面,阻碍 4-CP 向活性位的迁移<sup>[6]</sup>,简言 之,Pd-Ni 复合物能够为 4-CP 提供更多的吸附 空位。





(initial 4-CP concentration, 1 mmol •  $L^{-1}\mbox{; temperature, 15\,°C}\mbox{)}$ 

如图 5 (b) 和表 1 所示,随着偏压增大,EIS 曲线形状发生较大变化,当偏压为-0.25 V (应用 电流<5 mA)时,EIS 为半圆形,说明此时的脱 氯反应为电化学控制。当偏压大于-0.65 V (应用 电流>10 mA)时,EIS 图为一条近似直线,并与 实轴成大约 45°角,此时传质为速率控制步骤,也 即 4-CP 从溶液迁移到反应界面是反应的控制步 骤。当偏压在-0.25~-0.65 V 之间时(应用电 流为 5~10 mA),由 EIS 图可推断出此时脱氯反应为电化学反应和传质混合控制过程。

此外,如表1所示,当应用电流为5mA, Pd/Ni, Ni/Ni 和 Pd-Ni/Ni 电极生成苯酚的电流效 率分别为 2.5%, ~0%和 4.7%, 当应用电流增大 为 20 mA 时, 对应的电流效率分别为 0.13%, 0.11%和4.3%。即低极化区较之高极化区 Pd/N 和 Pd-Ni/Ni 电极的脱氯效率差别不大, 而随应用 电流的增加, Pd/Ni 电极的脱氯效率下降很快, 而 Pd-Ni/Ni 电极仅是略有下降。由于 Pd-Ni 双金属 颗粒有更大的界面存在,所以可以推断在低极化 区,也就是本实验中电荷传递为控制步骤时,对于 Pd-Ni/Ni 电极而言,活性位上的还原加氢脱氯反 应主要发生在 Pd 颗粒表面上。而在高极化区,也 就是传质控制区,脱氯反应主要发生在两种金属催 化剂的界面上。另外 Ni 也是还原脱氯反应的一种 良好催化剂。当应用电流为 20 mA 时, Ni/Ni 电 极也表现出一定的脱氯能力,说明在高极化条件下 颗粒 Ni 亦能吸附 H<sub>2</sub> 并将其分解为活性氢<sup>[15]</sup>。

表 1 不同电极在不同应用电流下的 4-CP 电催化脱氯 Table 1 Electrocatalytic dechlorination of 4-CP at different applied current on various electrodes

Applied	Electrode	Cathode	Current efficiency of
current/mA		potential/V	phenol production/ $\%$
5	Pd/Ni	−0.75 to −0.96	2.5 $\pm$ 0.29
5	Ni/Ni	-0.42 to $-0.54$	not detected
5	Pd-Ni/Ni	-0.30 to $-0.37$	4.7 $\pm$ 0.97
20	Pd/Ni	-1.05 to $-1.15$	$0.13 \pm 0.07$
20	Ni/Ni	-0.96 to $-1.00$	$0.11 \pm 0.05$
20	Pd-Ni/Ni	-0.80 to $-1.00$	4.3±0.55

## 3 结 论

Pd-Ni/Ni 电极的脱氯性能比 Pd/Ni 电极有了 明显改善,Pd-Ni 双金属可以作为含氯芳香化合物 脱氯催化剂的一个新的选择。本研究的机理分析是 建立在推测基础上的,由于检测手段的限制,脱氯 过程还有待进一步研究。

### References

- [1] Zhou Hongyi (周红艺), Xu Xinhua (徐新华), Wang Dahui (汪大翚). Catalytic dechlorination of m-DCB in water by Pd/Fe. Journal of Chemical Industry and Engineering (China)(化工学报), 2004, 55 (11): 1912-1915
- [2] Cheng I F, Fernando Q, Korte N. Electrochemical

dechlorination of 4-chlorophenol to phenol. Environ. Sci. Technol., 1997, **31** (4): 1074-1078

- [3] Sun Zhirong (孙治荣), Li Baohua (李保华), Hu Xiang (胡翔), Shi Min (石敏), Ge Hui (葛慧), Peng Yongzhen (彭永臻). Preparation and characterization of glassy carbon electrode modified by composite palladium-nickel film used in electrochemical reductive dechlorination. *Journal of Chemical Industry and Engineering (China)* (化工学报), 2008, **59** (5): 1271-1277
- [4] Cui C Y, Quan X, Chen S, Zhao H M. Adsorption and electrocatalytic dechlorination of pentachlorophenol on palladium-loaded activated carbon fibers. Sep. Purif. Technol., 2005, 47 (1/2): 73-79
- [5] Yang B, Yu G, Shuai D M. Electrocatalytic hydrodechlorination of 4-chlorobiphenyl in aqueous solution using palladized nickel foam cathode. *Chemosphere*, 2007, 67 (7): 1361-1367
- [6] Yang B, Yu G, Huang J. Electrocatalytic hydrodechlorination of 2, 4, 5-trichlorobiphenyl on a palladium-modified nickel foam cathode. *Environ. Sci. Technol.*, 2007, 41 (21): 7503-7508
- [7] Fang Y X, Al-Abed S R. Palladium-facilitated electrolytic dechlorination of 2-chlorobiphenyl using a granular-graphite electrode. *Chemosphere*, 2007, 66 (2): 226-233
- [8] Massard R, Uzio D, Thomazeau C, Pichon C, Rousset J L, Bertolini J C. Strained Pd overlayers on Ni nanoparticles supported on alumina and catalytic activity for buta-1, 3diene selective hydrogenation. J. Catal., 2007, 245 (1): 133-143

- [9] Moonsiri M, Rangsunvigit P, Chavadej S, Gulari E.
   Effects of Pt and Ag on the photocatalytic degradation of 4chlorophenol and its by-products. *Chem. Eng. J.*, 2004, 97 (2/3): 241-248
- [10] Uysal A, Turkman A. Biodegradation of 4-CP in an activated sludge reactor: effects of biosurfactant and the sludge age. J. Hazard. Mater., 2007, 148 (1/2): 151-157
- [11] Xiao Yaokun (肖耀坤), Yuan Juan (苑娟), Hu Bonian (胡波年), Yu Gang (余刚), Ye Liyuan (叶立元). An investigation of the cyclic votammetry of electro-deposition of Pd-Ni alloy on graphite electrode. *Journal of Hunan University: Natural Sciences*)(湖南大学学报:自然科学 版), 2004, **31** (2): 5-9
- He Z Q, Song S, Zhou H M, Ying H P, Chen J M. C. I. Reactive Black 5 decolorization by combined sonolysis and ozonation. Ultrason. Sonochem., 2007, 14 (3): 298-304
- [13] Lingaiah N, Uddin M A, Muto A, Sakata Y. Hydrodechlorination of chlorinated hydrocarbons over metalcarbon composite catalysts prepared by a modified carbothermal reduction method. *Chem. Commun.*, 1999, 5 (17): 1657-1658
- [14] Hermann P, Simon D, Sautet P, Bigot B. A theoretical study of butadiene adsorption on the Pd-Ni bimetallic system. J. Catal., 1997, 167 (1): 33-42
- [15] Zhang W H, Quan X, Zhang Z Y. Catalytic reductive dechlorination of *p*-chlorophenol in water using Ni/Fe nanoscale particles. J. Environ. Sci., 2007, 19 (3): 362-366