研究论文 · Linn ARTICLE

氧掺杂碳气体扩散电极用于电催化产活性氧抗菌防污研究

李建华^{1,2}, 王 楠¹, 段继周¹, 侯保荣¹

(1. 中国科学院海洋研究所 海洋环境腐蚀与生物污损重点实验室, 山东 青岛 266071; 2. 中国科学院大学, 北京 100049)

摘要:过氧化氢(H₂O₂)等活性氧(ROS)物质因具有绿色高效的特点,在废水处理、杀菌消毒等领域受到研究 者广泛关注。利用电催化生成 H₂O₂ 是一种实时提供活性氧物质的有用方法。然而,目前报道的大多数高性 能催化材料都是粉体形式,不便于在实际场景中的应用。因此,制备可直接应用的电极材料显得尤为重要。 本研究利用喷涂-热解的制备方法,制备了高活性氧催化活性的氧化炭黑(O-CB)/多孔碳毡电极,通过聚四 氟乙烯(PTFE)的修饰优化电极表面的氧气传质,成功制备氧掺杂碳气体扩散电极。研究结果表明, O-CB/PTFE-5 wt %电极具有最高的催化性能,其合成 H₂O₂ 的速率达 27.19 mg·L⁻¹(mg catalyst)⁻¹·cm⁻¹·h⁻¹。 海洋典型污损微生物假单胞菌(*Pseudomonas* sp.)的抗菌实验表明,该电极电催化作用 60 min 产生的活性氧 对 *Pseudomonas* sp.的杀菌率可达到 97.69%,作用 120 min 的杀菌率可达到 99.99%。

关键词:活性氧;H₂O₂; 电催化杀菌;氧化炭黑; 抗菌防污 中图分类号:Q958 文献标识码:A 文章编号:1000-3096(2023)10-0001-09 DOI:10.11759/hykx20230320001

随着我国海洋强国的建设和海洋经济的发展,海 洋中各类工程设施(海洋平台、海水管路、海洋浮标等) 不断增加,当这些设施处在高生物活性的海洋环境时, 海水中的微生物在短时间内就会在其表面附着形成 微生物膜, 随之多细胞藻类及污损生物幼虫附着, 形 成肉眼可见的生物污损。生物污损一旦形成,不仅会 导致船舶航行阻力增大,增加能耗和运行成本,而且 会引起海水管路堵塞、平台载荷增加以及设施的腐蚀 问题,减少工程服役寿命,造成巨大经济损失。过去 人们基于物理、化学和生物原理开发了一系列的海洋 生物污损控制技术^[1]。但是,现有防污技术仍不能完 全满足对海洋环境保护的要求,研究绿色无毒的海洋 污损防控技术具有重要意义。传统电解防污方法如电 解铜-铝和电解产氯,因具备有效防污效果而广泛应 用于海上平台、船舶及滨海电厂等场景^[2-3]。但释放的 有毒的铜离子或三氯甲烷等消毒副产物可能对海洋 生物及生态环境产生直接或间接的影响^[4-5]。

电催化生成活性氧杀菌,因低能耗、高效环保, 无消毒副产物等特点,成为一种非常具有应用前景 的电化学防污技术^[6]。在持续通电或者周期性通电 的情况下,电极材料通过电催化氧还原产生 H₂O₂ 等活性氧物质^[7-8],该活性氧能阻止细菌在设施表 面寄生定植形成生物膜,在污损形成过程早期杀灭 细菌,以进而达到防止海洋生物附着的效果,且活 性氧作用后产物为氧气和水,绿色环保,对水体无 危害。

电催化剂的设计对电极的活性和选择性而言至关 重要。已报道高性能的铂-汞、钯-金等贵金属基催化剂 由于贵金属稀缺,使用成本高等特点限制了他们的应 用场景^[9-11]。与之相比,氧掺杂碳材料(oxygen-doped carbon materials)被证明在电催化氧还原反应合成 H₂O₂ 中表现出良好的催化性能^[12-14]。与其他类型的催化剂 相比,炭黑具有经济高效、成本低、易于获取等优点, 更加利于实际应用。

过去人们更多地关注于高活性催化剂材料的制备,然而,电极结构设计方面的研究也同样重要^[15-17]。 相较于传统的平面电极(如金属箔, 玻碳等), 气体扩 散电极(GDE)可以使催化剂层周围保持较高的气体浓

收稿日期: 2023-03-20; 修回日期: 2023-04-21

基金项目:中国科学院基础前沿科学研究计划从 0 到 1 原始创新项目 (ZDBS-LY-DQC025);山东省自然科学青年基金项目(ZR2022QD001) [Foundation: Key Research Program of Frontier Sciences, Chinese Academy of Sciences, No. ZDBS-LY-DQC025; Shandong Provincial Natural Science

of Sciences, No. ZDBS-LY-DQC025; Shandong Provincial Natural Science Youth Fund Project, No. ZR2022QD001] 作者简介:李建华(1998—), 男,山东泰安人,硕士研究生,主要从事

电催化污损防治技术研究, E-mail: lijianhua20@mails.ucas.ac.cn; 王楠 (1989—), 通信作者, 女, 助理研究员, 主要从事电催化防污研究, E-mail: wangnan123@qdio.ac.cn; 段继周(1972—), 通信作者, 男, 研究 员, 主要从事徵生物腐蚀与生物污损工作, E-mail: duanjz@qdio.ac.cn

研究论文 · Linn → ARTICLE

度,从而改善传质过程^[18-19]。本文利用商用炭黑作为 催化原料,并经过简单的氧化处理方法进行改性制备 氧化炭黑材料,并进一步通过两步"喷涂-热解"工艺 将改性炭黑粉末和聚四氟乙烯粉末结合到碳毡基体 上制备 O-CB/PTFE 气体扩散电极,考察了该电极在 0.5 mol·L⁻¹氯化钠溶液中H₂O₂的产率,初步探索了其 对典型的海洋中好氧菌 *Pseudomonas* sp.的实际抗菌 效果。

1 实验方法

1.1 实验材料与试剂

炭黑粉末(XC-72R)购买自 Fuel Cell Store。碳毡 购自于台湾碳能科技。质子交换膜(Nafion N117), Nafion 分散液(D520, 5 wt %)采购自美国杜邦公司。 聚四氟乙烯微粉(PTFE, 5 μm),无水硫酸铈(99.95%) 采购自上海麦克林公司。氯化钠(AR)、氯化钾(AR)、 无水乙醇(AR)、浓硝酸(AR)、琼脂粉、酵母提取物、 磷酸氢二钠(AR)、磷酸二氢钾(AR)均采购自国药集 团,所有试剂均使用前未经进一步纯化。

1.2 O-CB及 O-CB/PTFE 电极制备

1.2.1 炭黑的氧化处理

将 600 mg 商用炭黑添加到 600 mL, 12.0 mol·L⁻¹ 硝酸中。然后,将上述溶液在 85 ℃温度下水浴冷凝回 流 3 h。反应结束后,自然冷却后进行离心,用水和 乙醇反复清洗,直到 pH 值为中性。最后,将氧化炭 黑(O-CB)样品在真空干燥箱中于 70 ℃下干燥 12 h, 得到氧化处理后的样品。

1.2.2 "喷涂-热解"制备 O-CB/PTFE 电极

将碳毡裁剪成尺寸 1.0 cm×1.5 cm, 并在去离子水和乙醇中依次超声清洗 15 min 后,将其在 2.5 wt %的PTFE 悬浮液中浸泡 10 min,进行疏水化处理。将处理过的碳毡用镊子取出,放入真空干燥箱中 60 ℃下进行干燥,干燥后置于管式炉中,空气条件下,360 ℃煅烧 30 min。

取 2.0 mg 的 O-CB 催化剂, 1 mL 的无水乙醇制 成催化剂墨水, 超声 30 min 后, 使用 5 mL 微型喷枪 均匀喷涂在预处理后的碳毡上。待溶液干燥后, 使用 喷枪分别喷涂不同比重(2.5 wt %、5 wt %、10 wt %、 20 wt %)PTFE 乳液, 其中, PTFE 乳液的体积与催化 剂墨水的体积相同为1 mL。置于 60 ℃真空箱中干燥, 干燥后, 在 360 ℃下煅烧 30 min, 最终制备成不同 PTFE 修饰量的 O-CB/PTFE 电极(图 1)。



图 1 氧化炭黑(O-CB)/多孔碳毡电极示意图 Fig. 1 Schematic of O-CB/PTFE electrode

1.3 表征测试

材料的成分和晶体结构通过在日本理学的 Rigaku D/max-Ultima IV 上使用 Cu Kα 辐射(λ= 0.154 06 nm) 进行广角 X 射线衍射(XRD)分析来获得。X 射线光电 子能谱(XPS)使用美国赛默飞世尔科技公司的 Thermo Scientific K-Alpha 进行测试,以 Al Kα 辐射源并通过 C 1s 峰能量为 284.8 eV 进行校准。样品的形貌组成及 结构信息使用美国 FEI 公司的 FEI Quanta 250 型号的 扫描电子显微镜(SEM)和 FEI Tecnai F20 型号的透射 电子显微镜(TEM)获得。使用全自动比表面及孔隙度 分析仪(Micromeritics ASAP 2460,美国)进行 N₂ 吸脱 附曲线测试,以获取材料的比表面积和孔结构信息, 测试温度为 77.300 K。紫外光谱使用日本日立公司的 HitachiU-3900H 型号紫外可见分光光度计进行测定。 接触角的测量是通过德国 Dataphysics 公司的 OCA20 型号接触角测量仪完成。

1.4 电化学性能测试

1.4.1 旋转环盘电极(RRDE)测试

室温下,在 0.5 mol·L⁻¹ NaCl 溶液中,分别以石墨 电极和饱和甘汞电极作为对电极和参比电极,配制 O-CB 催化剂墨水,并吸取适量的催化剂滴涂到环盘 电极上,等待自然干燥,作为工作电极。分别在氧气饱 和与氮气饱和条件下,进行循环伏安(CV)测试,并在 1 600 r/min 转速下进行线性扫描伏安(LSV)测试。H₂O₂ 的选择性和转移电子数按照如下公式进行计算^[20]:

H₂O₂选择性(%) =
$$\frac{j_R/N}{j_D + j_R/N} \times 200$$
.

$$n = \frac{4j_D}{j_D + j_R / N}$$

其中, j_D 为盘电流密度(mA·cm⁻²), j_R 为环电流密度 (mA·cm⁻²), N 为收集系数(0.37)。

1.4.2 电催化生成 H₂O₂ 含量测试

室温下,采用恒电位仪提供恒电位进行电化学测 试,电解池由阴极室、阳极室和 Nafion 膜组成,阴极 室和阳极室由 Nafion 膜隔开, 制备的不同 PTFE 修饰 量的 O-CB/PTFE 电极、石墨和饱和甘汞电极分别为 工作电极、对电极和参比电极、以 0.5 mol·L⁻¹ NaCl 溶液为电解液。电解 30 min 后,取出阴极室内的电解 液,将其与1 mmol·L⁻¹硫酸铈溶液混合后,利用紫外 可见分光光度计对 H₂O₂ 的浓度进行测定。改变给定 电位值 0.1 V、0.2 V、0.3 V vs RHE, 重复相应实验过 程。其中H₂O2标准曲线的测定如下:采用硫酸铈比色 法对电催化产生的 H₂O₂ 定量分析^[21-22]。所依据的原 理: H₂O₂可以使黄色的 Ce⁴⁺被还原为无色的 Ce³⁺离子 $(2Ce^{4+} + H_2O_2 \rightarrow 2Ce^{3+} + 2H^+ + O_2)$, 且 $Ce^{4+} = H_2O_2$ 的浓度之间存在化学计量关系: C_{H,H},=2×C_{Ce4+},其 中 C_{H,H_2} 为 H₂O₂的浓度, $C_{C_2^{4+}}$ 为硫酸铈的浓度。通 过紫外-可见分光光度计测定一系列浓度梯度的硫酸 铈溶液的在 316 nm 处的吸光度值, 进而绘制出标准 曲线(图 2)。



- 图 2 吸光度与 Ce(SO₄)₂ 物质的量浓度的线性关系曲线图
- Fig. 2 Linear relation between the $Ce(SO_4)_2$ concentration and absorbance

1.5 杀菌性能

1.5.1 细菌培养

实验使用本课题组分离获得的菌株 Pseudomonas sp., 并由海洋微生物菌种保藏管理中心完成菌种鉴定。实验

前进行活化, 接种到无菌 Luria-Bertani (LB)液体培养基 中, 培养基成分为: 酵母提取物 5 g, 氯化钠 5 g 和胰蛋 白胨 10 g 溶于 1 000 mL 二次水中, 在 121 ℃下高压蒸 汽灭菌 20 min。在摇床中 180 r/min 进行过夜培养, 培养 温度为 37 ℃。利用涂板计数法结合测量光密度值(OD 值)确定细菌浓度:首先,将培养后的菌液进行逐级浓 度梯度稀释, 然后, 取 100 µL 稀释的菌液涂板, 每一个 稀释浓度涂 3 个平板, 培养 12 h。同时对初始的菌液进 行 OD 值的测定。最后, 根据每种细菌形成的平均菌落 单元(cfu)和稀释倍数,确定菌株的浓度。在进行电解实 验前,再次测定菌液 OD 值,对菌液浓度进行校正。将 细菌培养液,4000 r/min 离心 5 min,从培养液中分离出 菌株。然后,使用磷酸盐缓冲溶液(PBS)稀释菌株,得到 浓度约为 10^7 cfu·mL⁻¹的菌液。本实验以~ 10^7 cfu·mL⁻¹ 的 Pseudomonas sp.的 PBS 溶液进行抗菌实验。PBS 溶液 的成分为: 8 g 氯化钠, 0.2 g 氯化钾, 1.44 g 磷酸氢二钠, 0.44g磷酸二氢钾溶于1000 mL 二次水中,调节 pH 到 7.4, 在 121 ℃下高压蒸汽灭菌 20 min。

1.5.2 杀菌测试

取 30 mL 约 10⁷ cfu·mL⁻¹的 *Pseudomonas* sp.的 PBS 缓冲溶液作为电解质溶液。并根据 1.4.2 实验的 结果,进一步选取最高 H₂O₂产量的 O-CB/PTFE 电极 为工作电极,抗菌实验在 0.1 V vs RHE 电位下进行恒 电位(*i-t*)测试,测试时间为 210 min。在 0 min、15 min、 30 min、60 min、120 min、150 min、200 min 时间点 间隔取样,取出电解质溶液通过逐级浓度梯度稀释 并进行涂板计数。培养一定时间后对平板观察拍照,进而计算得出杀菌率,评价杀菌效果。

2 结果与讨论

2.1 氧化炭黑的结构表征

氧化前后炭黑的形貌通过 SEM 和 TEM 表征,通过结果可以看出样品整体呈现典型的不规则的球形颗粒形貌。对比观察氧化处理前后的炭黑样品,发现氧化处理后,催化材料原有形貌没有改变(图 3)。

XRD 结果表明 O-CB 与 CB 均在 25°和 40°有明 显的衍射峰,分别对应石墨碳的(002)和(100)晶面。 通过 XRD 谱上(002)峰的强度可以反映碳材料的石 墨化程度,一般而言石墨化程度越高,碳材料的导 电性和化学稳定性越好^[23]。因此,氧化处理不会破坏 炭黑的结构,同时,保留了炭黑的高石墨化度的特 点(图 4)。

研究论文 • ┃ □_____ ARTICLE



(a) 扫描电镜图

(b) 透射电镜图

图 3 氧化前后炭黑材料的形貌图 Fig. 3 Morphology of carbon black material before and after oxidation



Fig. 4 X-ray diffraction patterns of CB and O–CB

此外,我们通过氮气吸脱附实验表征材料内部的 孔结构和材料的比表面积。一般而言,催化剂的比表面 积越高,可以承载更多的催化活性位点,因而具有更 高的电催化活性^[24]。结果表明 O-CB 样品的平均孔径 为 95.611 Å,为介孔结构,且样品在 0.8~1.0 范围内出 现回滞环(图 5),且与 CB 的比表面积(115.500 4 m²/g) 相比,处理后的 O-CB(342.876 8 m²/g)具有更高的比表 面积,这表明通过化学氧化处理不仅保持材料原有结 构和形貌不变,而且能够增加 O-CB 的比表面积,使 其具有更高的催化活性。

羧基, 羰基, 醚键等含氧官能团, 被认为是氧掺杂 碳材料的氧还原反应产生 H₂O₂ 催化活性来源^[15, 25-26]。 通过 XPS 表征可以获得表面元素的种类和价态信息。 XPS 结果表明, C 1s 可以分为 C=C 键(284.8 eV), C−C 键(285.5 eV), C−O 键(286.8 eV), O=C−O 键(289.0 eV) (图 6a)。O 1s 可以拟合为 531.8 eV、532.9 eV、534 eV、 536 eV 4 个峰, 分别对应 C=O 键, C−O−C 或 COOH 键, C-OH 键, 化学吸附氧(图 6b)^[27]。以上结果证明, 通过 硝酸氧化处理后, 获得的 O-CB 表面引入了多种氧官能 团, 其中的 C-O-C 键或-COOH 含量最高。



图 5 O-CB 催化剂的氮气吸脱附曲线



2.2 氧化炭黑电催化性能评价

为了评价 O-CB 的电催化性能, RRDE 技术被用 于测定 O-CB 在中性的氯化钠溶液(pH≈7)中的电催化 性能。首先,通过对比氮气饱和溶液条件和氧气饱和 溶液条件下的 CV 曲线,结果发现 O-CB 对氧还原反 应(ORR)具有明显的电催化活性(图 7)。

利用旋转环盘电极技术测得 O-CB 在 1 600 r/min 转速下的极化曲线,通过计算公式得出该催化材料 的转移电子数为 2.7, H₂O₂选择性约为 60%(图 8)。上 述电化学实验结果证明所制备的 O-CB 催化剂具有 较高的催化活性和 H₂O₂选择性,在中性氯化钠溶液 中能够电催化氧还原反应产生 H₂O₂。 研究论文 · lim ARTICLE



图 6 O-CB 催化剂的 XPS 精细谱图 Fig. 6 High-resolution XPS spectra of O-CB catalyst







图 8 基于 RRDE 获取的极化曲线所计算的 H₂O₂选择性 和转移电子数结果



2.3 O-CB/PTFE 电极的电催化性能分析

通过 SEM 观察, 碳毡基底呈现光滑的碳纤维交 织组成的多孔网状结构, 通过喷涂-热解过程, 将 O-CB 催化剂包覆到碳纤维的表面而使其表面呈现 疏松多孔的形貌, 对单根纤维表面进行放大观察尤 为明显(图 9)。此外, 当喷涂 PTFE 比重为 20 wt %时, 在碳纤维表面出现团聚现象, 这是由于过多的 PTFE 会导致结块(图 9d), 这种团聚的催化剂可能会影响实 际的电催化性能。

此外,为了评估 PTFE 对电极表面浸润性及气体 界面调控的影响,我们测试电极表面的固-液接触角, 结果表明不同 PTFE 修饰量的电极表面的接触角均 大于 130°,呈现为疏水化表面。这证明了 PTFE 有助 于电极表面疏水界面层的形成,然而改变用量对电 极表面的疏水性的影响差别并不明显(图 10)。

基于硫酸铈比色法原理,结合紫外可见吸收光谱, 经过进一步计算得到 H_2O_2 的电催化产生速率(图 11)。 对比不同含量 PTFE 修饰的电极在 0.1 V、0.2 V、0.3 V vs RHE 电位下的 H_2O_2 产生速率,可以发现在不同电位下, 喷涂 PTFE 比重为 20 vt %的均明显低于其他用量。且 5 vt %对应的电极产率最高,在 0.1 V vs RHE 电位下可 以达到 27.19 mg·L⁻¹(mg catalyst)⁻¹·cm⁻¹·h⁻¹, 10 vt %的 电极次之。证明 PTFE 的用量确实会影响电极实际电催 化产生的 H_2O_2 的量,与 SEM 观察到的结果相符。这可 能是由于 PTFE 用量过多导致产量明显降低。另外, PTFE 本身不导电且没有电催化活性,过多的添加会阻 碍电子传递,降低催化位点的暴露,从而降低实际的电 催化产生 H_2O_2 的效果;其次,使用过少的 PTFE 修饰,





图 9 不同 PTFE 修饰量的 O-CB/PTFE 电极的扫描电镜图 Fig. 9 SEM images of O-CB/PTFE electrodes modified using different PTFE contents 注: (a) PTFE-2.5 wt %; (b) PTFE-5 wt %; (c) PTFE-10 wt %; (d) PTFE-20 wt %





注: (a) PTFE-2.5 wt %; (b) PTFE-5 wt %; (c) PTFE-10 wt %; (d) PTFE-20 wt %

导致电极表面的疏水界面层不稳定,从而不利于形成氧 气扩散传质的固-液-气三相界面层,进而限制了整个电 催化过程的发生^[28-29]。因此,适量的 PTFE 修饰不仅有 利于电子传递,而且利于氧气扩散,通过优化 PTFE 的 用量,可以提高电催化产生 H₂O₂ 的实际产量。当 PTFE 添加量为 5 wt %时,对氧气扩散和电子阻碍作用达到一 个相对平衡的状态,此时实现相对更大的 H₂O₂ 产量。



图 11 不同 PTFE 修饰量的 O-CB/PTFE 电极在相应电位 下的 H₂O₂产生速率

Fig. 11 H₂O₂ production rate with O-CB/PTFE electrodes modified using different PTFE contents at corresponding potentials

2.4 杀菌效果分析

为了测试 O-CB/PTFE-5 wt %电极实际的电催化 杀菌消毒效果,我们选择 Pseudomonas sp.作为模式菌 进行相关实验^[30]。为防止电解液成分对细菌存活状态 的影响,我们选择在中性 pH 的 PBS 电解液中进行测 试。根据平板计数结果,计算得到相应电催化过程的 杀菌率曲线,误差棒代表3个平行培养平板间误差(图 12)。从结果来看, O-CB/PTFE-5 wt %电极在电催化 30 min 内可以杀灭 48.5%的细菌, 60 min 内即可灭杀 97.69%的细菌, 对 *Pseudomonas* sp.实现较强的抗菌 作用, 120 min 内可杀灭 99.99%以上的细菌。



图 12 杀菌率随处理时间的关系曲线 Fig. 12 Disinfection efficiency as a function of treatment time

相同稀释倍数涂布的平板,经过过夜培养后, 通过对比平板上细菌的菌落结果,可以直观地看出 由于活性氧逐渐积累,细菌随着处理时间增加而被 彻底杀灭。当处理时间为 60 min 时,细菌几乎不生 长。持续作用 120 min,平板上没有细菌菌落生长。 因此,O-CB/PTFE-5 wt %电极用于电催化产生的 H₂O₂等活性氧物质作用于 *Pseudomonas* sp.,在短时 间内就呈现出很好的杀菌效果(图 13)。



图 13 假单胞菌在不同电解时间取样涂布的平板上生长情况 Fig. 13 *Pseudomonas* sp. on plates sampled at different electrolysis time

3 结论

本文利用炭黑为原料,通过化学氧化的方法在 炭黑表面引入丰富含氧官能团并利用喷涂-热解工 艺成功制备 O-CB/PTFE 电极。该电极在中性氯化 钠介质中高效电催化产 H₂O₂。研究结果表明,适量 的 PTFE 修饰可以有利于电极表面氧气扩散,进而 提高 H₂O₂产生速率; O-CB/PTFE-5 wt %电极最高可 以达到 27.19 mg·L⁻¹·(mg catalyst)⁻¹·cm⁻¹·h⁻¹产生速 率。以 *Pseudomonas* sp.为海洋污损微生物的模式菌, 进一步评价 O-CB/PTFE-5 wt %电极电催化产生活 性氧的杀菌效果。杀菌实验证明利用该电极可以电 催化持续不断产生活性氧,在 60 min 内即可灭杀 97.69%的细菌,对 *Pseudomonas* sp.实现较强的抗菌 作用,在120 min 内,对假单胞菌可达到 99.99%的杀 菌率。O-CB/PTFE 电极制备方法简单,成本低,为 探索电催化活性氧杀菌防污装置提供了可能。利用 电催化产活性氧为海洋污损防治的开展提供一种新 的思路。

参考文献:

- 段继周,刘超,刘会莲,等.海洋水下设施生物污损 及其控制技术研究进展[J].海洋科学,2020,44(8): 162-177.
 DUAN Jizhou, LIU Chao, LIU Huilian, et al. Research progress of biofouling and its control technology in marine underwater facilities[J]. Marine Sciences, 2020,
- 44(8): 162-177.
 [2] 李长彦,张桂芳,付洪田. 电解海水防污技术的发展及应用[J]. 材料开发与应用, 1996, 11(1): 38-43.
 LI Changyan, ZHANG Guifang, FU Hongtian. Development and application of electrolyzing seawater antifouling technique[J]. Development and Application of Materials, 1996, 11(1): 38-43.
- [3] 逯艳英,吴建华,孙明先,等.海洋生物污损的防治——
 电解防污技术的新进展[J]. 腐蚀与防护,2001,22(12):
 530-534.

LU Yanying, WU Jianhua, SUN Mingxian et al. Prevention of ocean halobios fouling—development of electrolystic antifouling technology[J]. Corrosion & Protection, 2001, 22(12): 530-534.

- [4] YTREBERG E, KARLSSON J, EKLUND B. Comparison of toxicity and release rates of Cu and Zn from anti-fouling paints leached in natural and artificial brackish seawater[J]. Science of The Total Environment, 2010, 408(12): 2459-2466.
- [5] SEDLAK D L, VON GUNTEN U. The chlorine dilemma[J]. Science, 2011, 331(6013): 42-43.
- [6] ZHANG J K, SU P D, CHEN H H, et al. Impact of reactive oxygen species on cell activity and structural integrity of Gram-positive and Gram-negative bacteria in electrochemical disinfection system[J]. Chemical Engineering Journal, 2023, 451: 138879.

研究论文 · ┃:□□□ ARTICLE

- [7] CHANG Q W, ZHANG P, MOSTAGHIMI A H B, et al. Promoting H₂O₂ production via 2-electron oxygen reduction by coordinating partially oxidized Pd with defect carbon[J]. Nature Communications, 2020, 11(1): 2178.
- [8] XIAO F, WANG Z N, FAN J Q, et al. Selective electrocatalytic reduction of oxygen to hydroxyl radicals via 3-electron pathway with FeCo alloy encapsulated carbon aerogel for fast and complete removing pollutants[J]. Angewandte Chemie International Edition, 2021, 60(18): 10375-10383.
- [9] JIRKOVSKÝ J S, PANAS I, AHLBERG E, et al. Single atom hot-spots at Au–Pd nanoalloys for electrocatalytic H₂O₂ production[J]. Journal of the American Chemical Society, 2011, 133(48): 19432-19441.
- [10] SIAHROSTAMI S, VERDAGUER-CASADEVALL A, KARAMAD M, et al. Enabling direct H₂O₂ production through rational electrocatalyst design[J]. Nature Materials, 2013, 12(12): 1137-1143.
- [11] WANG C, CHEN K, ZHANG X, et al. Optimizing the Pd sites in pure metallic aerogels for efficient electrocatalytic H₂O₂ production[J]. Advanced Materials, 2023, 35(14): 2211512.
- [12] KIM H W, ROSS M B, KORNIENKO N, et al. Efficient hydrogen peroxide generation using reduced graphene oxide-based oxygen reduction electrocatalysts[J]. Nature Catallysis, 2018, 1(4): 282-290.
- [13] CHEN S Y, LUO T, CHEN K J, et al. Chemical identification of catalytically active sites on oxygen-doped carbon nanosheet to decipher the high activity for electrosynthesis hydrogen peroxide[J]. Angewandte Chemie International Edition, 2021, 60(30): 16607-16614.
- [14] GUO Y, ZHANG R, ZHANG S C, et al. Ultrahigh oxygen-doped carbon quantum dots for highly efficient H₂O₂ production via two-electron electrochemical oxygen reduction[J]. Energy & Environmental Science, 2022, 15(10): 4167-4174.
- [15] ZHENG Y S, HE J G, QIU S, et al. Boosting hydrogen peroxide accumulation by a novel air-breathing gas diffusion electrode in electro-Fenton system[J]. Applied Catalysis B: Environmental, 2022, 316: 121617.
- [16] LI C, HU C Q, SONG Y, et al. Active oxygen functional group modification and the combined interface engineering strategy for efficient hydrogen peroxide electrosynthesis[J]. ACS Applied Materials & Interfaces, 2022, 14(41): 46695-46707.
- [17] XU W W, LIANG Z, GONG S, et al. Fast and stable electrochemical production of H₂O₂ by electrode architecture engineering[J]. ACS Sustainable Chemistry & Engineering, 2021, 9(20): 7120-7129.
- [18] RABIEE H, GE L, ZHANG X Q, et al. Gas diffusion

electrodes (GDEs) for electrochemical reduction of carbon dioxide, carbon monoxide, and dinitrogen to value-added products: a review[J]. Energy & Environmental Science, 2021, 14(4): 1959-2008.

- [19] WU Y M, CHARLESWORTH L, MAGLAYA I, et al. Mitigating electrolyte flooding for electrochemical CO₂ reduction via infiltration of hydrophobic particles in a gas diffusion layer[J]. ACS Energy Letters, 2022, 7(9): 2884-2892.
- [20] WEN Y, ZHANG T, WANG J, et al. Electrochemical reactors for continuous decentralized H₂O₂ production[J]. Angewandte Chemie International Edition, 2022, 61(35): e202205972.
- [21] LU Z Y, CHEN G X, SIAHROSTAMI S, et al. High-efficiency oxygen reduction to hydrogen peroxide catalysed by oxidized carbon materials[J]. Nature Catalysis, 2018, 1(2): 156-162.
- [22] WANG M J, DONG X, MENG Z D, et al. An efficient interfacial synthesis of two-dimensional metal-organic framework nanosheets for electrochemical hydrogen peroxide production[J]. Angewandte Chemie International Edition, 2021, 60(20): 11190-11195.
- [23] LIZ S, LI B L, YU C L, et al. Recent progress of hollow carbon nanocages: general design fundamentals and diversified electrochemical applications[J]. Advanced Science, 2023, 10(7): 2206605.
- [24] XU H, LV X H, WANG HY, et al. Impact of pore structure on two-electron oxygen reduction reaction in nitrogen-doped carbon materials: rotating ring-disk electrode vs. Flow cell[J]. ChemSusChem, 2022, 15(5): e202102587.
- [25] HAN G F, LI F, ZOU W, et al. Building and identifying highly active oxygenated groups in carbon materials for oxygen reduction to H₂O₂[J]. Nature Communications, 2020, 11(1): 2209.
- [26] ZHANG C Y, LIU G Z, LONG Q F, et al. Tailoring surface carboxyl groups of mesoporous carbon boosts electrochemical H₂O₂ production[J]. Journal of Colloid and Interface Science, 2022, 622: 849-859.
- [27] XIA C, XIA Y, ZHU P, et al. Direct electrosynthesis of pure aqueous H₂O₂ solutions up to 20% by weight using a solid electrolyte[J]. Science, 2019, 366(6462): 226-231.
- [28] YANG C W, SUN F, QU Z B, et al. Interfacial O₂ accumulation affects microenvironment in carbonbased electrocatalysts for H₂O₂ production[J]. ACS Energy Letters, 2022, 7(12): 4398-4407.
- [29] ZHANG Q Z, ZHOU M H, REN G, B et al. Highly efficient electrosynthesis of hydrogen peroxide on a superhydrophobic three-phase interface by natural air diffusion[J]. Nature Communications, 2020, 11(1): 1731.

研究论文 · ┃:1000 ARTICLE

[30] JIANG K, BACK S, AKEY A J, et al. Highly selective oxygen reduction to hydrogen peroxide on transition metal

single atom coordination[J]. Nature Communications, 2019, 10(1): 3997.

Electrocatalytic production of reactive oxygen species with oxygen-doped carbon-based gas diffusion electrode for antibacterial antifouling

LI Jian-hua^{1, 2}, WANG Nan¹, DUAN Ji-zhou¹, HOU Bao-rong¹

(1. CAS Key Laboratory of Marine Environmental Corrosion and Bio-Fouling, Institute of Oceanology, Chinese Academy of Sciences, Qingdao 266071, China; 2. University of Chinese Academy of Sciences, Beijing 100049, China)

Received: Mar. 20, 2023

Key words: reactive oxygen species; H₂O₂; electrocatalytic disinfection; oxidized carbon black; antibacterial antifouling

Abstract: Hydrogen peroxide (H₂O₂) and other reactive oxygen species (ROS) have gained considerable attention for wastewater treatment and disinfection because they are ecofriendly and highly efficient. The electrocatalytic production of H₂O₂ is an effective method for generating reactive species in real time for on-site applications. However, most of the reported high-performance catalysts are synthesized in powder form, which is not conducive to direct application. Therefore, exploring novel electrode preparation methods for generating H₂O₂ and ROS is particularly important. Herein, a spray-pyrolysis strategy is employed to deposit highly active oxidized carbon black (O–CB) catalysts onto a carbon felt substrate. Further, polytetrafluoroethylene (PTFE) is added to improve the oxygen diffusion on the electrode surface. The results show that the O–CB/PTFE-5 wt% electrode can achieve efficient H₂O₂ production (27.19 mg·L⁻¹·(mg catalyst)⁻¹·cm⁻¹·h⁻¹). Results of antibacterial experiments demonstrate that electrocatalytic production of ROS using an O–CB/PTFE electrode can achieve disinfection efficiencies of 97.69% and 99.99% within 60 and 120 min, respectively, when directly applied to the typical marine fouling microorganism *Pseudomonas* sp.

(本文编辑: 赵卫红)