文章编号:1005-0523(2024)01-0120-07

人工湿地-微生物燃料电池中电极研究进展



吴同喜',张环林',欧阳军胜',张 军',何厚柱2,杜致远2,彭小明2,3

(1.中交七鲤古镇(赣州)文化旅游有限公司,江西 赣州 341000; 2. 华东交通大学土木建筑学院,江西 南昌 330013;3.南京大学污染控制与资源化研究国家重点实验室,江苏 南京 210023)

摘要:[目的]近年来,人工湿地(CW)与微生物燃料电池(MFC)相耦合,形成了一种新型的生物电化学系统——人工湿地-微生物燃料电池(CW-MFC),具有出色的污染物降解和生物发电性能。本文旨在总结电极的特性和应用,介绍不同电极材料对系统的影响,最后对其未来的研究方向提出展望。【方法】结合国内外最新的研究成果。【结果】总结了电极的功能特性和应用,介绍了不同电极材料在废水处理过程中的性能差异以及对发电效率的影响,并对其未来的研究方向提出了展望,为CW-MFC的技术发展作进一步参考。【结论】CW-MFC是一种具有广泛应用前景的生物电化学系统。未来研究方向包括优化电极材料、提高系统运行效率、降低成本等方面。同时,还需要加强在实际应用中的研究,以推动该技术在环境保护和能源领域的应用。 关键词:人工湿地;微生物燃料电池;电极;污水处理

中图分类号:X70 文献标志码:A

本文引用格式:吴同喜,张环林,欧阳军胜,等.人工湿地-微生物燃料电池中电极研究进展[J].华东交通大学学报,2024,41(1): 120-126.

Research Progress of Electrodes in Constructed Wetlands-Microbial Fuel Cells

Wu Tongxi¹, Zhang Huanlin¹, Ouyang Junshen¹, Zhang Jun¹, He Houzhu², Du Zhiyuan², Peng Xiaoming^{2,3}

 China Communications Construction Qili Ancient Town (Ganzhou) Cultural Tourism Company Limited, Ganzhou 341000, China; 2. School of Civil Engineering and Architecture, East China Jiaotong University, Nanchang 330013, China;
 State Key Laboratory of Pollution Control and Resource Reuse, Nanjing University, Nanjing 210023, China)

Abstract: [Objective] In recent years, constructed wetland (CW) coupled with microbial fuel cell (MFC) have formed a novel bioelectrochemical system, constructed wetland-microbial fuel cell (CW-MFC), with excellent pollutant degradation and bioelectricity generation performance. The aim of this paper is to summarise the characteristics and applications of the electrodes, introduce the effects of different electrode materials on the system, and finally provide an outlook on its future research directions. **[Methodology]** This paper combines the latest research results at home and abroad. **[Results]** The functional properties and applications of electrodes are summarised, followed by the performance differences of different electrode materials in the wastewater treatment process and their effects on the power generation efficiency, and finally an outlook on their future research directions is presented for further reference for the technological development of CW-MFC. **[Conclusion]** CW-MFC is a bioelectrochemical system with a wide range of applications. Future research directions include optimisation

收稿日期:2023-03-01

基金项目:南京大学污染控制与资源化研究国家重点实验室开放项目(PCRRF21028)

of electrode materials, improvement of system operation efficiency and cost reduction. At the same time, research in practical applications needs to be strengthened to promote the application of this technology in the fields of environmental protection and energy.

Key words: constructed wetland; microbial fuel cell; electrode; wastewater treatment

Citation format: WU T X, ZHANG H L, OUYANG J S, et al. Research progress of electrodes in constructed wetlands-microbial fuel cells[J]. Journal of East China Jiaotong University, 2024, 41(1): 120–126.

【研究意义】随着国家工业化进程的飞速发展,随之排放的多类型污废水的处理面临着新的挑战¹¹¹。研究者们关注开发出可持续、高收益和友好节约型的水处理技术,以解决传统水处理技术的成本高、资源利用率低等问题。

【研究进展】人工湿地(conctructed wetland, CW)作为一种人为地将砂、石、土等基质按照特定 的比例组合,并根据实际环境选择合适的植物种植 的生态系统^[2]。微生物燃料电池(microbial fuel cell,MFC)是微生物和电池技术相结合的产物,能 够利用微生物作为催化剂净化废水的同时收获电 能,受到人们广泛关注^[3]。

鉴于 CW 系统自然分层的氧化还原梯度(基质 下方厌氧和植物附近好氧)与 MFC 系统运行过程 中阳极厌氧和阴极好氧环境高度拟合,为 CW 和 MFC 系统相耦合提供了可行性的条件^[4]。Yadav 在 2010年的第十二届国际湿地系统水污染控制会议 上首次报告了人工湿地-微生物燃料电池耦合系统 (constructed wetland coupled with microbial fuel cell, CW-MFC),随后于2012年将耦合系统搭建并成 功启动,用来处理偶氮染料浓度为500~2000 mg/L 的合成废水^[5]。当进水中亚甲基蓝染料浓度为500 mg/L, 水力停留时间 96 h时,可获得 93.13 %的染料去除 率;进水染料浓度 1 000 mg/L时,检测出最大功率密 度和电流密度分别为 15.73 mW/m²和 69.75 mA/m², 由此开启了关于 CW-MFC 除污产电的研究。

【创新特色】CW-MFC系统作为一种新型废水处理技术,近年来得到研究学者的广泛关注,而针对CW-MFC系统中电极的研究较少。【关键问题】本文着重介绍CW-MFC中电极对系统除污能力和产电性能的影响及相关研究,同时对CW-MFC的应用前景进行了展望。

1 电极概述

将两种处理手段创新性的集成,打破CW和 MFC技术的局限性,并将集成系统的处理能力加 强,可实现废水处理的同时产生电量,如图1所示为 系统原理和优点。电极的存在是区分CW和CW-MFC的重要依据,也是CW-MFC系统重要组成部 分,在CW-MFC中分为处在厌氧环境的阳极和好氧 环境的阴极。其中,阳极材料需要具有稳定性、对 微生物无害且具备较好的导电性等。阳极附近会 聚集大量厌氧微生物,这些是处理废水和产生电能 的关键,阳极材料须拥有较大的表面积为它们提供 附着的场所,因此阳极材料的构型也会对处理效果 产生影响四。阴极应选择氧化还原性能较强的材 料,提升氧化还原反应速度,在基底负载催化剂可 降低反应活化电势,进而提高反应速率¹⁸。阴阳极 材料的合理选择对于CW-MFC能否达到预期的水 处理效果和产电能力有很大的影响。根据以往的 研究,虽然金属电极的导电性好,但由于在CW-MFC中电极材料处在废水和富含微生物的基质中, 金属易被腐蚀,会对电极周围的微生物产生消极影 响,且金属材料的孔隙率很低,限制了微生物附着



图 1 CW-MFC 反应原理和优点 Fig. 1 Principle and advantages of CW-MFC

在其表面^[2]。鉴于以上原因,目前在CW-MFC中很 少将纯金属当作电极材料。由于碳和石墨,具有较 好的吸附能力、导电性良好、耐腐蚀、成本低廉且对 微生物无毒等优点,常被用来制作电极的首选材 料。此外,电极个数和埋深也会影响到CW-MFC系 统的处理效果。

2 电极对CW-MFC的影响

电极作为CW-MFC系统中重要的标志,电极的 材料、间距、面积及连接方式均会对系统的处理能 力和产电效果产生影响,如表1为主要影响因素及 产生的变化。

2.1 电极材料

电极材料的选择会影响CW-MFC工艺的除污 和生物产电性能,应首选导电性好、电化学稳定、微 生物相容性强作为电极材料的。理想的电极材料有 足够大的表面积为微生物所附着,有效收集阳极产 电菌所产出的电子,有利于CW-MFC系统处理效果^[10]。 在CW-MFC 研究中常用为电极的材料有石墨棒 (graphite rod, GR)、泡沫镍(nickel foam, NF)、颗粒 活性炭(granular activated carbon, GAC)、柱状活性 炭(columnar activated carbon, CAC)、粉末活性炭 (powdered activated carbon, PAC)、镁板(magnesium plate, MgP)、钛网(titanium mesh, TM)、不锈钢 网(stainless steel mesh, SSM)、碳纤维毡(carbon fiber felt, CFF)等。由于碳基材料相对于其他材料来 说,具有良好的化学稳定性、高比表面积、多孔性和 价格便宜,它们被广泛应用于CW-MFC系统的电极 中^[11],但是碳基材料与金属材料相比会使系统的内 阻变大,电导率下降将影响产电能力[12]。

Liu 等^[13]在上流式 CW-MFC 中比较了不锈钢 网、碳布和颗粒活性炭三种电极材料的处理能力, 其中GAC-SSM 生物阴极取得了最好的处理效果, 可达到的最大功率密度为55.05 mW/m²,与其他电极 材料相比其表面积和毛细管吸水率也更大。Wang 等凹构建了碳纤维毡、不锈钢网、石墨棒和泡沫镍的 下流式CW-MFC系统,均种植美人蕉作为湿地植 物。表2列出了实验结果14,碳纤维毡和石磨棒能 够获得更好的除污效果,碳纤维毡和泡沫镍检测出 更好的产电效果,同时这两种材料上Betaproteobacteria和 Deltaproteobacteria两种产电菌的相对丰度 较高,综合考虑碳纤维毡更适合用作电极材料。

Wang 等^[15]在下行垂直流 CW-MFC 中阴阳极采 用泡沫镍FN处理污水,COD去除率达到37%,相对 于采用SSM作为电极材料COD去除率达到47%, 且 SSM 电极材料的微生物群落丰富度也高于 FN。 但是考虑到其金属极佳的导电性,将金属与碳基材 料相结合形成集成电极,一些研究将SSM制作成外 壳里面填充GAC,集成电极取得了极好的处理效 果。在SSM内填充的活性炭,会由于活性炭的不同

| Tab.1 Relevant factors and changes affecting CW-MFC | | | | | | | |
|--|--|---|--|--|--|--|--|
| Item | Material | Distance between anode and cathode | Area and connection method | | | | |
| Influence factor | Carbon felt; Traditional electrode modification; Composite electrode | Anode burial depth; Cathode environment | Cathode area larger than anode; U-shaped cathode; Multiple anodes and cathodes; Series and parallel connection | | | | |
| Change | Surface area; Porosity; Microbial adsorption | Change internal resistance; Proton transport distance | Output voltage; Microbial adhesion area; Oxygen diffusion; Proton transfer | | | | |

表1 影响CW-MFC运行的相关因素及变化

表2 不同电极材料下CW-MFC污染物去除、产电特性和产电菌相对丰度

Tab.2 Pollutant removal, electricity producing characteristics and relative abundance of electrogenerating bacteria of CW-MFC under different electrode materials

| Electrode material | Pollutant removal efficiency/% | Voltage/mV | Maximum current density/(mA/m ²) | Maximum power density/(mW/m ²) | Relative abundance of two types of electricity producing bacteria/% |
|----------------------|--------------------------------|------------|---|---|---|
| Carbon fiber felt | 49.52 | 97.7 | 17.30 | 1.05 | 65.77 |
| Stainless steel mesh | 37.69 | 17.6 | 6.60 | 0.67 | 52.66 |
| Graphite stick | 52.29 | 23.3 | 8.99 | 0.94 | 46.00 |
| Foam nickel | 35.63 | 79.4 | 14.78 | 1.78 | 58.56 |

类型而产生不同的处理效果。Ji等¹⁶¹通过SSM内 填充CAC柱状活性炭(长1~2 cm,直径0.8 cm)、 GAC颗粒活性炭(直径1~2 mm),结果表明,在CW-MFC体系中填入GAC的环形阴极的最高电压为 458 mV,最大功率密度为13.71 mW/m²,COD去除 率为90%。填充颗粒活性炭具有更好的电子传递、 更快速的电荷转移、更强的ORR动力学和更适宜微 生物生长的环境,有利于生物发电性能的提高,因 此未来的研究中应着重考虑使用颗粒活性炭作为 电极材料。

2.2 阴阳电极间距

阴极为保持好氧环境,一般将其设置在液体-空 气的交界处或植物根系周围,阴阳电极间距的改 变,主要是阳极埋深的变化^[17]。阴阳极电极间距的 改变直接影响质子的传输距离,系统的内阻也随之 改变,进而影响系统的处理能力和产电效果^[18]。

Doherty 等¹⁹⁹将阴阳极间距设置为10 cm和210 cm,阴极设计在空气-水界面处,以猪废水为处理对象,在阴阳极间距为10 cm时,上流-下流组合进水的CW-MFC中得到了0.276 W/m²的最大功率密度。Mu等¹²⁰¹设置5,10,15 cm电极间距处理含铬重金属废水,在间距10 cm处对六价铬和COD取得93.4%和88.3%最高去除率。

Ling等^[21]设计了阴阳极间距为10~40 cm的四 组CW-MFC反应器,研究发现系统产电能力在间距 为20 cm时最佳,电压的大小随着阴阳极间距呈现 先变大后变小的趋势。刘婷婷等^[22]的研究也得到了 相同的结果,设置电极间距分别为12,15,18 cm 和 20 cm用来处理污泥中的Zn和Ni,间距为12 cm时, 对Zn,Ni的最高去除率可达到84.68%和74.14%,系 统在间距为15 cm时取得最高的输出电压和功率密 度。相关研究发现系统中离子和质子转移阻力和 电极间距大小呈正相关关系,减小间距能降低转移 阻力,系统内阻减小,进而获得更好的产电性能^[23]。

同样秦歌等^[24]通过调节阴阳极间距(10,15,20, 25,30 cm 和 35 cm)处理高 COD 高氮污水,发现随 着装置阴阳极间距的增加,污染物去除效率呈现先 增加后减少的趋势,并在阴阳极间距为 25 cm 时达 到最大值,对 COD 和氨氮的去除率达到 86.00%和 84.77%,电极间距增大阳极会靠近上流进水口,进 水中少量溶解氧更易于到达阳极层破坏厌氧环境 导致处理效果变差。但阴阳极间距一旦过小,阴极 附近的溶解氧会进入阳极附近,会破坏阳极适宜的 厌氧环境,使阳极附近微生物受到不利的影响,会 降低产电菌的活性,导致产电能力下降,甚至出现 短路等情况^[25]。

2.3 电极面积及连接方式

电极面积与处理水体的接触面积、系统中微生物的生存空间及电子转移之间的效率息息相关,是目前提高反应速率的热点方向之一。相关研究通过改变电极的形状、数量、阴极与空气之间的接触面积来改变电极的面积。

电极的形状决定 CW-MFC 系统中电极的有效 反应面积和微生物生存的有效附着点^[26]。Tang 等^[27] 在研究初期使用水平放置的阴极,但由于阴极被生 物膜覆盖,造成阴极上的生物污染,导致实验结果 不理想。在后期研究中通过改为U型电极,发现U 型阴极比水平放置在水面上的阴极更有利于生物 电的产生。原因是水平放置的阴极上由于过度生 长的生物膜,将阴极完全覆盖,显著抑制了氧向电 极的扩散,阴极被迫处于厌氧环境,并降低了阴极 电势,而U形阴极可以避免上述问题并加速了质子 转移,从而加强了系统的处理能力。同样为增加阳 极电极面积,范智仁^[28]利用 CW-MFC 研究去除罗丹 明 B 染料,将 SSM 折叠成波浪形,外部由塑料匝带 固定 5 mm 厚的炭纤维毡,在实验中对罗丹明 B 染 料平均去除率为(88.25±5.95)%。

阴阳极面积比的改变也会对系统产生影响,李 薛晓等^[29]通过研究阴阳极面积比为1、1.6、1.9和 2.25的4组CW-MFC系统发现,出现了和电极间距 变化规律相同的结果,系统电压在阴阳极面积比增 加到1.9之前,一直呈现上升趋势,面积比增加到 1.9后,系统的产电量逐渐减少。在阳极面积保持 不变的情况下,阴极面积增加到一定的范围内,提 供微生物的有利生存环境,极大地丰富微生物生物 量,会促进阴极附近反应,加速消耗来自阳极的质 子,进而解决阳极附近反应,加速消耗来自阳极的质 子,进而解决阳极附近质子积累的现象,利于系统 对污染物的去除和产电能力的提升^[30]。因此在以后 的研究中需要根据不同CW-MFC系统的特点选择 最适合的阴阳极面积比。

为了获得更高的水处理能力、电输出功率,可 以通过增加阴阳极数量来增加电极表面积从而为 微生物提供更多的附着位点。Huang等回通过增加 阳极和阴极的数量来对CW-MFC进行改进,多阳极 的配置具有较大的活化表面积,增加了系统中H⁺和 e⁻,实现了更高的功率输出。Xu等^[32]验证了在CW-MFC中多阴极的可行性,系统内阻大小和阴极电极 的个数呈现负相关关系,阴极个数增加会造成内阻 减少,从而系统还原能力增强,实现了高电子传输 和加强氮去除。为充分利用下层基质的厌氧环境, 在CW-MFC中可引入多阳极的结构。Zhang等[3]进 行了 172 d 的双阳极潮汐流 CW-MFC 研究,对 COD、TN、TP分别能取得97.4%、83.4%和89.0%的 去除率。多阳极的设计应注意最上层阳极与植物 之间距离,湿地植物根系随着时间逐渐深入下方基 质,植物根系泌氧会破坏周围厌氧环境,导致系统 处理效果变差。Yang等[34]设置10和20 cm 埋深的 并联阳极,发现10 cm埋深的阳极因为植物根系过 度生长会导致产电情况差于更深层的阳极。同时 要注意多阳极会增加电子产量,阴极没有足够的电 子受体接受阳极产生的电子,应考虑在阴极处设置 曝气提供足够氧气作为电子受体[33]。

多电极的引入会使电极之间存在并联与串联两种连接方式,连接方式的不同会产生不同的处理结果。Tang等^[27]发现CW-MFC中阳极并联的处理效果优于阳极串联,COD最高去除效果为91.7%、氨氮为97.3%、同时输出功率最高可达7.99 mW/m²。在对多阳极的研究中,多阳极并联比多阳极串联连接效果好,因为并联降低了系统的内阻并扩大了电流密度,如图2所示并联时可使阳极处于有利的工作状态从而产生更多的能量,使电流密度进一步提高^[35]。





3 结束语

本文对电极在CW-MFC系统中的研究现况进行了总结归纳,从电极材料、电极数量、电极间距和

电极面积及面积比等角度对CW-MFC处理效果的 影响进行了阐述,电极对该系统具有很重要的影 响,未来应加强对该部分的研究,以推动该技术在 环境保护和能源领域的应用。

在CW-MFC系统中,由生物、化学、物理的共同 作用下降解污染物和生物产电。近年来,该耦合系 统在处理污水的研究逐渐展开并取得了一定的成 果。对未来CW-MFC研究,应以新技术新方法为手 段,重点开展以下几个方面的研究:

1)针对去除不同污染物探究出最适合的电极 材料及其他运行参数,突破现有小试研究模式,推 广中试实验,为尽快运用到工程实际提供理论 基础;

2)对CW-MFC系统释放的温室气体与系统组成和运行方式开展研究,找出降低温室气体排放量的影响参数;

3)加强如不锈钢网包裹活性炭的复合电极材 料的研究,找出复合电极与其他单一电极的优势之 处并找出处理机理;

4)未来的CW-MFC研究须关注提高污染物去 除率和电力输出,尤其是解决高有机物浓度下CW-MFC处理效果不佳和低有机物浓度下电力输出低 的问题。

参考文献

 [1] 聂发辉, 刘荣荣, 刘占孟. 富营养化景观水体的处理技 术及相关研究进展[J]. 华东交通大学学报, 2014, 31(2): 72-78.

NIE F H, LIU R R, LIU Z M. Treatment technology of eutrophication landscape waters[J]. Journal of East China Jiaotong University, 2014, 31(2): 72-78.

[2] 石玉翠,罗昕怡,唐刚,等.人工湿地-微生物燃料电池耦 合系统的研究进展及展望[J].环境工程,2021,39(8):25-33.

SHI Y C, LUO X Y, TANG G, et al. Research progress and prospects of constructed wetland-microbial fuel cell coupling system[J]. Environmental Engineering, 2021, 39 (8):25-33.

- [3] PRIYA A K, SUBHA C, KUMAR P S, et al. Advancements on sustainable microbial fuel cells and their future prospects[J]. Environmental Research, 2022, 210: 112930.
- [4] SUPRIYA G, PRATIKSHA S. A comprehensive review on emerging constructed wetland coupled microbial fuel

cell technology[J]. Bioresource Technology, 2021, 320 (B):124376.

- [5] YADAV A K, DASH P, MOHANTY A, et al. Performance assessment of innovative constructed wetland-microbial fuel cell for electricity production and dye removal[J]. Ecological Engineering, 2012, 47: 126-131.
- [6] 孙齐, 韩严和, 齐蒙蒙. 微生物燃料电池应用及性能优化 研究进展[J]. 工业水处理, 2020, 40(7): 6-11. SUN Q, HAN Y H, QI M M. Research progress on application and performance optimization of microbial fue cells [J]. Industrial Water Treatment, 2020, 40(7): 6-11.
- [7] KONG S T, ZHAO J T, LI F, et al. Advances in anode materials for microbial fuel cells[J]. Energy Technology, 2022, 10(12): 2200824.
- [8] JIN X J, GUO F, MA W Q, et al. Heterotrophic anodic denitrification improves carbon removal and electricity recovery efficiency in microbial fuel cells[J]. Chemical Engineering Journal, 2019, 370: 527-535.
- [9] HUANG X, DUAN C S, DUAN W Y, et al. Role of electrode materials on performance and microbial characteristics in the constructed wetland coupled microbial fuel cell (CW-MFC)[J]. Journal of Cleaner Production, 2021, 301: 126951.
- [10] PALANISAMY G, JUNG H Y, SADHASIVAM T, et al. A comprehensive review on microbial fuel cell technologies[J]. Journal of Cleaner Production, 2019, 221: 598-621.
- [11] LI Y, STYCZYNSKI J, HUANG Y K, et al. Energy-positive wastewater treatment and desalination in an integrated microbial desalination cell(MDC)-microbial electrolysis cell(MEC) [J]. Journal of Power Sources, 2017, 356: 529-538.
- [12] SRIVASTAVA P, YADAV A K, MISHRA B K. The effects of microbial fuel cell integration into constructed wetland on the performance of constructed wetland[J]. Bioresource Technology, 2015, 195: 223-230.
- [13] LIU S T, SONG H L, WEI S, et al. Bio-cathode materials evaluation and configuration optimization for power output of vertical subsurface flow constructed wetland[J]. Bioresource Technology, 2014, 166:575-583.
- [14] WANG J F, SONG X S, WANG Y H, et al. Effects of electrode material and substrate concentration on the bioenergy output and wastewater treatment in air-cathode microbial fuel cell integrating with constructed wetland[J]. Ecological Engineering, 2017, 99: 191-198.

- [15] WANG J F, SONG X S, WANG Y H, et al. Microbial community structure of different electrode materials in constructed wetland incorporating microbial fuel cell[J]. Bioresource Technology, 2016, 221: 697-702.
- [16] JI B, ZHAO Y Q, YANG Y, et al. Insight into the performance discrepancy of GAC and CAC as air-cathode materials in constructed wetland-microbial fuel cell system[J]. Science of the Total Environment, 2022, 808: 152078.
- [17] LIU R, CHEN Y H, WU J M, et al. In situ COD monitoring with use of a hybrid of constructed wetland-microbial fuel cell[J]. Water Research, 2022, 210: 117957.
- [18] WANG H C, CUI D, YANG L H, et al. Increasing the bioelectrochemical system performance in azo dye wastewater treatment[J]. Bioresource Technology, 2017, 245: 962-969.
- [19] DOHERTY L, ZHAO X H, ZHAO Y Q, et al. The effects of electrode spacing and flow direction on the performance of microbial fuel cell-constructed wetland[J]. Ecological Engineering, 2015, 79: 8-14.
- [20] MU C X, WANG L, WANG L. Performance of lab-scale microbial fuel cell coupled with unplanted constructed wetland for hexavalent chromium removal and electricity production[J]. Environmental Science and Pollution Research International, 2020, 27(20): 25140-25148.
- [21] LI X, SONG H, XIANG W, et al. Electricity generation during wastewater treatment by a microbial fuel cell coupled with constructed wetland[J]. Journal of Southeast University (English Edition), 2012, 28(2): 175-178.
- [22] 刘婷婷, 徐大勇, 王璐, 等. 电极间距对 CW-MFC 处理污 泥中 Zn 和 Ni 的效果及其产电性能的影响[J]. 化工进 展, 2021, 40(7): 4074-4082.

LIU T T, XU D Y, WANG L, et al. Effect of electrode spacing on the removal of Zn and Ni in sludge and its electricity generation performance by CW-MFC[J]. Chemical Industry and Engineering Progress, 2021,40 (7):4074-4082.

- [23] 王艳芳, 刘百仓, 郑哲, 等. 电极面积和电极间距对立方体型 MFCs 产电能力的影响[J]. 可再生能源, 2013, 31 (8):68-74.
 WANG Y F, LIU B C, ZHENG Z, et al. Effects of the electrode area and electrode spacing on the electricity generation capacity of MFCs[J]. Renewable Energy Resources, 2013, 31(8): 68-74.
- [24] 秦歌, 陈婧, 余仁栋, 等. 人工湿地-微生物燃料电池对高 碳氮废水的强化净化和产电研究[J]. 湿地科学与管理,

2021, 17: 12-17.

QIN G, CHEN J, YU R D, et al. Enhanced nitrogen removal and electricity generation efficiency by constructed wetland-microbial fuel cell[J]. Wetland Science & Management, 2021, 17(4): 12-17.

- [25] DOHERTY L, ZHAO Y Q, ZHAO X H, et al. Nutrient and organics removal from swine slurry with simultaneous electricity generation in an alum sludge-based constructed wetland incorporating microbial fuel cell technology[J]. Chemical Engineering Journal, 2015, 266: 74-81.
- [26] ÇAĞDAŞ S, CENGIZ T, CAN T O, et al. Effect of vegetation type on treatment performance and bioelectric production of constructed wetland modules combined with microbial fuel cell (CW-MFC) treating synthetic wastewater[J]. Environmental Science and Pollution Research International, 2018, 25(9): 8777-8792.
- [27] TANG C, ZHAO Y Q, KANG C, et al. Towards concurrent pollutants removal and high energy harvesting in a pilot- scale CW-MFC: Insight into the cathode conditions and electrodes connection[J]. Chemical Engineering Journal, 2019, 373: 150-160.
- [28] 范智仁. 人工湿地一微生物燃料电池去除罗丹明B染料 [D]. 西安: 长安大学, 2017.
 FAN Z R. Enhanced removal of rhodamine B(dye) by constructed wetland incorporating microbial fuel cell[D]. Xi'an: Chang'an University, 2017.
- [29] 李薛晓,程思超,方舟,等.湿地基质及阴极面积对人工 湿地型微生物燃料电池去除偶氮染料同步产电的影响
 [J].环境科学,2017,38(5):1904-1910.
 LI X X, CHENG S C, FANG Z, et al. Effects of microbial fuel cell coupled constructed wetland with different support matrix and cathode areas on the degradation of azo dye and electricity production[J]. Environmental Science, 2017, 38(5): 1904-1910.
- [30] 程思超, 方舟, 李薛晓, 等. 共基质对人工湿地型微生物 电池脱色染料并产电的影响[J]. 水处理技术, 2016, 42: 44-48.

CHENG S C, FANG Z, LI X X, et al. Effects of co-substrates onsimultaneous decolorization of azo dye and bioelectricitygeneration in microbial fuel cell coupled constructed wetland[J]. Technology of Water Treatment, 2016,42(10): 44-48.

[31] HUANG S, ZHU G C, GU X. The relationship between energy production and simultaneous nitrification and denitrification via bioelectric derivation of microbial fuel cells at different anode numbers[J]. Environmental Research, 2020, 184(10): 109247.

- [32] XU L, ZHAO Y Q, WANG X D, et al. Applying multiple bio-cathodes in constructed wetland-microbial fuel cell for promoting energy production and bioelectrical derived nitrification denitrification process[J]. Chemical Engineering Journal, 2018, 344: 105-113.
- [33] ZHANG K, YANG S Q, LUO H B, et al. Enhancement of nitrogen removal and energy recovery from low C/N ratio sewage by multi-electrode electrochemical technology and tidal flow via siphon aeration[J]. Chemosphere, 2022, 299:134376.
- [34] YANG Y, ZHAO Y Q, TANG C, et al. Dual role of macrophytes in constructed wetland-microbial fuel cells using pyrrhotite as cathode material[J]. Chemosphere, 2020, 263: 128354.
- [35] ESTRADA A E B, HERNÁNDEZ R J, GARCÍA S L, et al. Domestic wastewater treatment and power generation in continuous flow air-cathode stacked microbial fuel cell[J]. Journal of Environmental Management, 2018, 214: 232-241.



第一作者:吴同喜(1982—),男,高级工程师,研究方向为污水处理和生物质能源利用技术。E-mail: 41792595@ qq.com。



通信作者:何厚柱(1999—),男,硕士研究生,研究方向为人 工湿地-微生物燃料电池。E-mail:2320206138@qq.com。

(责任编辑:姜红贵)