

钱子牛,杨立格,谢倍珍,等.生物阴极微生物燃料电池中同步产电反硝化菌的分离鉴定与性能[J].环境工程学报、2019, 13(8):1986-1994.

QIAN Ziniu, YANG Lige, XIE Beizhen, et al. Isolation and identification of a simultaneous electricity production and denitrification strain in a microbial fuel cell with biocathode and its characteristics[J]. Chinese Journal of Environmental Engineering, 2019, 13(8): 1986-1994.

生物阴极微生物燃料电池中同步产电反硝化菌的 分离鉴定与性能

钱子牛1,杨立格1,谢倍珍1,*,刘贺清2,刘红1

1.北京航空航天大学生物与医学工程学院,环境生物学与生命保障技术研究所,北京100083
 2.北京市环境保护科学研究院,北京100037

第一作者: 钱子牛(1997—), 男, 硕士研究生。研究方向: 生物阴极微生物燃料电池性能。E-mail: qianziniu@qq.com *通信作者: 谢倍珍(1982—), 女, 博士, 副教授。研究方向: 微生物燃料电池的应用等。E-mail: xiebeizhen@buaa.edu.cn

摘 要 利用反硝化筛选培养基从稳定运行的 MFC-AA/O 反应器阴极板上分离纯化反硝化细菌,经 16S rRNA 鉴 定后,接种于双室 MFC 的阴极,测试其产电能力以筛选同步产电反硝化细菌,之后对 MFC 的运行温度和 pH 进行优化,最后通过扫描循环伏安曲线分析其产电机理。结果表明:分离获得的一株反硝化菌经鉴定为铜绿假单胞杆菌 (*Pseudomonas aeruginosa*),该菌可实现同步产电脱氮,最高输出电压可达 168 mV 左右,其脱氮反应的最优 pH 为 7.5,最适温度为 30 ℃;在生物阴极起催化产电反硝化作用的可能是 *Pseudomonas aeruginosa* 的分泌物,其作为中介体,可从电极获得电子,完成硝酸盐的还原。上述结果说明, *Pseudomonas aeruginosa* 作为接种MFC 生物阴极的纯菌,可以实现同步产电反硝化,为反硝化生物阴极 MFC 的实际应用奠定基础。 关键词 微生物燃料电池;同步产电反硝化,生物阴极;铜绿假单胞杆菌

能源危机和环境污染是当今人类社会发展面临的 2 大突出难题。通过生物的方法从污水中获得新能源,从可持续发展的角度解决水污染问题已成为众多研究者关注的领域。微生物燃料电池(microbial fuel cell,MFC)是一种以微生物为催化剂将有机物中的化学能转化为电能的装置^[1],以反硝化微生物作为阴极催化剂的生物阴极 MFC 可以利用微生物还原废水中的氮,同时产生电能。在阳极室厌氧环境下,有机物在微生物作用下分解并释放出电子和质子,电子依靠合适的电子传递介体在生物组分和阳极之间进行有效传递,并通过外电路传递到阴极形成电流;在阴极室中,硝酸盐、亚硝酸盐等的氮在阴极反硝化菌作用下获得电子,被还原为氮气^[2]。CLAUWAERT 等^[3] 首次构建了双室生物阴极反硝化MFC,利用好氧厌氧混合污泥接种阴极室,实现了阴极还原硝酸盐的同时产生电能。VIRDIS 等^[4] 将生物阴极 MFC 与好氧硝化反应器相结合,增大了硝酸盐去除速率和产电能力。XIE 等^[5-6] 将 MFC 与 AA/O 污水处理工艺相结合,构建 MFC-AA/O 反应器,可以将反应器的有机物和总氮去除率平均提高 15.93% 和 9.25%,平均输出电压约为 (168.8±8.2) mV,实现了在

收稿日期: 2018-11-16; 录用日期: 2019-04-01

基金项目: 国家自然科学基金面上项目 (31770135); 中央高校基本科研业务费专项资金

第8期

增强污水脱氮效率的同时产生电能。因此,反硝化生物阴极 MFC 技术有望帮助解决城市污水处理 行业既要求处理效率高又要求节能降耗的矛盾,在含氮污水处理领域具有极佳的应用前景印。

在反硝化生物阴极 MFC 中,微生物作为阴极还原反应的催化剂,起着决定性作用¹³。目前, 关于生物阴极反硝化微生物的研究多集中在混菌 MFC 的生物阴极群落结构上。PARK 等99 通过 PCR-DGGE 分析了接种污水厂厌氧污泥的反硝化阴极生物膜的群落结构,发现 α -proteobacteria, β proteobacteria, y-proteobacteria 和 flavobacteria 是阴极主要的菌群。XIAO 等^[10] 通过 454 测序,确认 了 proteobacteria 为反硝化生物阴极生物膜上主要的门,同时猜测 Alphaproteobacteria、Anaerolineae、 Phycisphaerae 可能是同步产电反硝化菌。VIRDIS 等[11-12] 通过 FISH 技术确认了电极生物膜内层大量 富集了 Paracoccus 和 Pseudomonas,并猜测其参与产电。XIE 等⁶的研究也表明, MFC-AA/O 反应 器缺氧区阴极板上大量定植了 Proteobacteria、Bacteroidetes 和 Chloroflexi,并且发现 Pseudomonas、 Thauera、Emticicia 等菌属丰度大大超过了悬浮液中丰度,猜测可能与产电相关。

对于 MFC 区别于其他燃料电池最核心的微生物催化过程, 尤其是产电微生物与电极之间的电 子传递机制,目前的了解尚十分有限,降低由其引起的非欧姆阻力是进一步降低内阻,提高输出 功率,使 MFC 走向实用的关键。分离获得高效产电微生物纯菌,并以纯菌作为对象进行 MFC 产 电机理解析是可行的途径^[13]。然而,目前关于纯菌生物阴极 MFC 的报道很少,而产电同步反硝化 阴极细菌的分离纯化也尚未见报道。本研究从稳定运行的 MFC-AA/O 反应器缺氧区阴极板上分离 纯化出1株同步产电反硝化菌株,以此构建纯菌生物阴极 MFC,研究其产电同步反硝化能力,优 化其脱氮条件,探究其电子传递机制,为反硝化生物阴极 MFC 的实际应用提供参考。

1 材料与方法

1.1 实验原料

菌株来源:菌株分离源来自连续稳定运行至少半年以上的 MFC-AA/O 生物反应器缺氧区电极 上的生物膜,缺氧区活性污泥来自北京某污水处理厂回流污泥。

富集培养基 (enrichment medium, EM): KNO, 2 g·L⁻¹、柠檬酸钠 5 g·L⁻¹、K,HPO₄ 1 g·L⁻¹、 MgSO4 7H2O 0.2 g·L⁻¹、微量元素 2 mL·L^{-1[14]}; 溴百里酚蓝 (bromothymol blue, BTB) 培养基: L-天冬 氨酸 10 g·L⁻¹、 KNO₃ 1 g·L⁻¹、 FeCl₂·6H₂O 0.05 g·L⁻¹、 CaCl₂·2H₂O 2 g·L⁻¹、 MgSO₄·7H₂O 1 g·L⁻¹、 BTB 1 mL·L⁻¹(1% 量溶于乙醇)、琼脂 20 g·L⁻¹; 分离培养基 (screen medium, SM) 由 EM 加入 20 g·L⁻¹ 琼脂组成;反硝化性能测试培养基 (denitrification ability test medium, DATM): KNO3 0.5 g·L⁻¹、柠檬 酸钠 5 g·L⁻¹、K₂HPO₄ 1 g·L⁻¹、MgSO₄·7H₂O 0.2 g·L⁻¹、NH₄Cl 0.6 g·L⁻¹、矿物质溶液 12 mL·L⁻¹、 维他命溶液 12 mL·L⁻¹。

PBS 缓冲液 (phosphate buffer saline, PBS): NaH₂PO₄·2H₂O 6.08 g·L⁻¹、Na₂HPO₄·12H₂O 21.83 g·L⁻¹、 NaCl 5.85 g·L⁻¹; Π \mathcal{W} $\tilde{\mathcal{W}}$ (anode solution, AS): NaAc 0.64 g·L⁻¹, KCl 0.13 g·L⁻¹, NH₄Cl 0.31 g·L⁻¹, PBS 缓冲液、矿物质溶液 12.5 mL·L⁻¹、维他命溶液 12.5 mL·L⁻¹; 阴极液 (cathode solution, CS): KNO₃0.5 g·L⁻¹、NaHCO₃2.0 g·L⁻¹、PBS 缓冲液、矿物质溶液 12.5 mL·L⁻¹、维他命溶液 12.5 mL·L^{-1[15]}。 1.2 实验装置

如图1所示,本研究中的电池壳体采用聚碳酸酯(PC)材质,单室尺寸均为10 cm×10 cm×5 cm, 中间通过预处理后的阳离子交换膜隔开,阳离子交换膜有效面积为40 cm²。阳极电极材料统一采 用3 cm×5 cm 碳布^[16]; 非生物阴极电极材料采用1 cm×3 cm 载铂碳纸, 载铂量为 0.5 mg·cm⁻², 生物 阴极则采用3 cm×5 cm 氨化处理的碳布为电极材料; 以钛丝连接阴阳极, 并在2个电极之间加载外 电阻 2000 Ω。

1.3 反硝化菌株的分离鉴定方法

取本实验室运行良好的 MFC-AA/O 生物反应器缺氧区阴极碳布样品,在 PBS 溶液中超声处理

吸取上清液,接种至EM培养基摇床,培养5d, 反复富集3次。之后,将富集液连续稀释并均 匀涂布在BTB培养基上,28℃恒温倒置培养 24 h。挑选BTB培养基中出现蓝色晕圈的单菌 落,在SM培养基上划线分离至单菌落,再接 种至EM富集,随后再重复挑取单菌落富集以 纯化菌种。最后在EM富集筛选所得纯菌的对 数生长期,按照10%的比例接种到DATM中摇 床培养,每24h取样,测试其还原硝酸盐的能 力^[17]。



图 1 生物阴极 MFC 反应器实物图 Fig. 1 Experimental equipment of MFC with biocathode

同时,将筛选得到的菌种通过 16S rDNA 测序鉴定。利用引物 27F、1492R 得到目标片段,使 用 50 μL PCR 扩增体系扩增。PCR 产物测序工作由上海生物工程股份有限公司完成,测序结果在 NCBI 的 Genbank 数据库与已有序列进行同源性分析比对。

1.4 同步产电反硝化菌株的性能评价和反硝化条件优化。

使用分离鉴定得到的多株反硝化纯菌接种到阴极室,构建多组双室 MFC。其中,1组电池不接种阴极微生物,作为对照。采用改良版 2 阶段法启动 MFCs^[10],进入阶段 1,驯化阳极微生物;待电池有稳定电压输出后,进入阶段 2,将阴极更换为 3 cm×5 cm 碳布,以 30% 的比例接种分离纯化的纯菌。MFCs 输出电压通过数据采集卡 (USB-1608FS,美国 MCC 公司)实时采集,当电压下降至 50 mV 时,更换阳极液和阴极液,通过比较各纯菌生物阴极 MFC 产电及反硝化性能,筛选获得 1 株同步产电反硝化性能最佳的菌株。

随后通过研究 pH 和温度对纯菌生物阴极 MFC 反硝化速率的影响,进一步优化反硝化条件。 将对比筛选得到的产电反硝化性能最佳的 1 株纯菌接种到 EM 培养基中富集。取富集液接种到 pH 为 4.5、5.5、6.5、7.5、8.5 和 9.5 的 NIM 反硝化性能测试培养基中,培养 24 h 后 (0 h 时 NO₂⁻-N 浓度为 0),取样测试硝酸盐和亚硝酸盐的浓度,通过比较各组硝酸盐去除率和亚硝酸盐积累量确 定 pH 对纯菌生物阴极 MFC 反硝化的影响。同样,取活化后的富集液接种到 NIM 反硝化性能测试 培养基中,调节 pH 为上述实验所得最适值,分别于 15、20、25、30、35、40 ℃ 不同温度下培养 24 h,取样测试硝酸盐和亚硝酸盐的浓度,以确定温度的影响。每个实验均进行 3 个生物学重复。

1.5 纯菌反硝化生物阴极形貌表征

为研究筛选得到的阴极产电菌形态特征及其与电极材料间的结合关系,在双室生物阴极 MFC 产电稳定运行阶段,将阴极室电极取出,切取 5 mm×5 mm 大小的样品,使用扫描电子显微镜 (SEM, Quanta 600, 美国 FEI 公司)观察其表面形貌。

1.6 纯菌反硝化生物阴极电子传递机制的探究

利用电化学工作站 (Zennium,德国 Zahner 公司)进行循环伏安曲线的测试。三电极体系分别以 未挂膜的碳布作工作电极,饱和 Ag/AgCl 电极作参比电极,铂丝作对电极;以 MFC 的生物阴极液 作为溶液介质;电压设定为-1~1 V,速率设为 20 mV·s⁻¹,根据扫描结果,综合比较后,初步确定 推测产电菌电子传递机制。

1.7 硝酸盐和亚硝酸盐浓度计算方法

NO₃⁻N测试采用紫外分光光度法,NO₂⁻N测试采用N-(1-萘基)-乙二胺分光光度法^[18]。NO₃⁻-N 去除率计算方法见式(1)。

$$\frac{C_1 - C_2}{C_1} \times 100\%$$

式中: η 为去除率; c_1 为阴极室初始硝酸盐浓度, $mg \cdot L^{-1}$; c_2 为产电一个周期后阴极室硝酸盐浓度, $mg \cdot L^{-1}$ 。

 $\eta =$

2 结果与讨论

2.1 反硝化菌株的分离鉴定

阴极生物膜经 BTB 培养基 3 次富集培养纯化后,共得到 36 株 BTB 平板阳性菌。通过反硝化能力测试后,共得到 8 株具有硝酸盐还原能力的菌株,命名为 BZ1~BZ8,经 16S rDNA 序列测定后发现同属于假单胞菌属(表 1)。测得 8 株菌对硝酸盐的去除率如图 2 所示。由图 2 可知,8 株菌反硝化效率均在 70% 以上。其中,BZ2、BZ3 和 BZ5 菌株在培养 120 h 后,对 NO₃-N 的去除率均高于 95%,说明其具有较强的反硝化能力。

Table 1 Types of isolated denitrifying bacteria			
样品编号	最相似菌种名称	登录号	相似度/%
BZ1	Pseudomonas sp.	KP462872.1	100
BZ2	Pseudomonas sp.	KP979538.1	100
BZ3	Pseudomonas sp.	KF791346.1	100
BZ4	Pseudomonas sp.	KT368822.1	100
BZ5	Pseudomonas aeruqinosa	NC002516.2	100
BZ6	Pseudomonas sp.	KF544922.1	100
BZ7	Pseudomonas indoloxydans strain	KP462871.1	99
BZ8	Pseudomonas stutzeri strain	NZ-CP007441.1	100
	-		

表1 分离获得的反硝化菌类型



Fig. 2 Changes of NO₃⁻-N removal rate by 8 isolated bacteria strains with time

假单胞菌属是污水处理中最常见的反硝化细菌之一,同时分离的 8 种菌 BZ1~BZ8 均可以还原 硝酸盐,因此,可以推断这 8 株菌是反硝化菌株。Pseudomonas sp.在之前的研究中被猜测为潜在产 电反硝化菌株。VIRDIS 等^[12]研究发现,Pseudomonas sp.在生物阴极能够接收电子还原硝酸盐,产 生氮气。RABAEY 等^[19,21]研究发现,Pseudomonas aeruginosa 能够分泌绿脓菌素、吩嗪甲酰胺等化 合物,其可以作为中介体,协助自身或其他产电微生物完成电子从细胞到电极的转移,实现物质 的氧化。产中介体微生物的发现有效避免了外源中介体的添加,降低成本的同时也提高了 MFC 的 产电性能。因此,将这 8 株鉴定为假单胞菌属的菌株,均接种至 MFC 阴极,以确认其是否具有产电能力。 2.2 纯菌反硝化生物阴极产电性能

采用两段法接种纯菌生物阴极 MFC,待阶段 1(空气阴极)中的各 MFC 输出电压平稳 (图 3) 后,将8株分离得到的反硝化菌株分别接种阴极,分别标记为 BZ1-MFC1 至 BZ8-MFC8。然而,接 种 24 h 内除了接种 BZ5 (*Pseudomonas aeruqinosa*)的 MFC5 可以监测到产电外,其余 MFC 均没有电 压输出(图 3)。待 MFC5 输出电压下降至 50 mV 后,所有电池更换阴极液,重复 3 次后,仍然是除 MFC5 外,其余电池均没有电压输出。MFC5 接种后,3个周期电压曲线图如图 4 所示,当 MFC5 阴极接种后,电压迅速上升至 50 mV,第1个周期最高电压约 130 mV。此后,每次换液峰值 电压均有上升,经过 3 个周期后,其输出电压趋于稳定,峰值电压达到 168 mV。因此,可认为筛 选得到的1 株铜绿假单胞杆菌 (*Pseudomonas aeruqinosa*)BZ5 为同步产电反硝化菌。

(1)





2.3 pH 和温度对同步产电反硝化菌脱氮效率的影响

过酸或过碱的环境都会损害反硝化菌的活性,pH对 Pseudomonas aeruginosa 硝酸盐去除率及亚 硝酸盐积累的影响如图 5 所示。由图 5 可以看出,pH 对 Pseudomonas aeruginosa 的硝酸盐去除率有 明显的影响。当 pH 为 7.5 时,Pseudomonas aeruginosa 具有最快的硝酸盐还原速率,此时亚硝酸盐 的积累量仅为 6 mg·L⁻¹;随着 pH 的降低或升高、Pseudomonas aeruginosa 的反硝化能力均明显降 低。图 6 是温度对 Pseudomonas aeruginosa 还原硝酸盐和亚硝酸盐积累的影响。从图 6 可以看出, 其最优反硝化温度为 30 ℃,硝酸盐去除率为 84%,此时,亚硝酸盐累积量进一步降低至 5.33 mg·L⁻¹。这一结果与 LI 等^[22]有关混菌生物阴极 MFC 的研究结果类似。已有研究^[23]发现,当温度 低于 15 ℃时,以硫代硫酸盐为电子供体的自养反硝化速率可以忽略不计。而在本研究中,温度为 15 ℃时,反硝化作用仍可发生,说明本研究所筛选菌株以阴极为电子供体所进行的自养反硝化反 应可在更为广阔的温度范围内进行。值得注意的是,当温度或 pH 不合适时,亚硝酸盐积累增加, 表明亚硝酸盐还原是反硝化过程中的限速步骤,这一发现与 SUN 等^[24] 的研究结果一致。



2.4 纯菌反硝化生物阴极形貌特征

图 7 是培养稳定的同步产电反硝化菌 Pseudomonas aeruginosa 在电极材料上的生长情况。由此

可知,该菌能够在阴极电极材料上均匀挂膜,有利于接收阴极电子,促进硝酸盐的还原;此外, 电极材料经多次冲洗后,微生物仍旧能够紧密结合在电极上,这也可能是菌株能参与产电过程相 关的直观证据。



2.5 同步产电反硝化菌在生物阴极的电子传递机制

以初始生物阴极液作为三电极体系中电化学反应溶液介质、以未挂膜的碳布作为工作电极, 接种同步产电反硝化菌 Pseudomonas aeruginosa,分别得到反应 0 h 和 48 h 时的循环伏安曲线,如 图 8(a) 和图 8(b) 所示。比较并分析同步产电反硝化菌 Pseudomonas aeruginosa 在不同时间点的循环 伏安曲线的特性,结果表明:随着反应的进行,0 h 时的循环伏安曲线上出现了1 个很明显的氧化 峰,其位置在-0.5 V 左右,对应的电流为 1 5×10⁻³ A 左右,说明初始生物阴极液中存在添加的氧化 还原介体,负责阴极电极与微生物间的电子传递;运行 48 h 时的循环伏安曲线上出现多对氧化还 原峰,说明随着反应的进行,该菌的新陈代谢产生的分泌物中的某种物质可以作为氧化还原介 体,负责在微生物和电极之间进行电子的传递,同时也证明了生物阴极 MFC 体系中存在电子穿梭 传递机制。结合文献报道的结果和本研究结果可知,本研究中分离获得的 Pseudomonas aeruginosa 作为生物阴极催化剂的产电机制可能是:此过程中所分泌的化合物 (如绿脓菌素、吩嗪-1-甲酰胺 等^[19-21])可作为中介体,从电极获得电子,完成硝酸盐的还原,但其捕获电子的具体传递通道,还 有待进一步的研究证明。



Fig. 8 Cyclic voltammograms of MFC inoculated with Pseudomonas aeruginosa

3 结论

1)本研究从稳定运行的 MFC-AA/O 反应器阴极上取样,在 BTB 富集培养基上培养分离出1株具有反硝化产电功能的细菌,经 16S rRNA 鉴定为环境微生物铜绿假单胞杆菌 Pseudomonas aeruginosa。

2) 将 Pseudomonas aeruginosa 接种至双室 MFC 生物阴极,其峰值电压可达到 168 mV 左右,对 阴极室硝酸盐去除率可达 95% 以上;进一步对其反硝化条件进行优化,发现其反硝化最优 pH 为 7.5,最适温度为 30 ℃。通过 SEM 测试结果分析, Pseudomonas aeruginosa 能够与阴极紧密结合。

3) 循环伏安特性曲线结果表明, Pseudomonas aeruginosa 作为生物阴极催化剂的产电机制可能 是:其分泌的化合物可作为中介体,从电极获得电子,从而完成硝酸盐的还原。

参考文献

- LOGAN B E, HAMELERS B, ROZENDAL R, et al. Microbial fuel cells: Methodology and technology[J]. Environmental Science & Technology, 2006, 40(17): 5181-5192.
- [2] THAUER R K, JUNGERMANN K, DECKER K. Energy conservation in chemotrophic anaerobic bacteria[J]. Bacteriological Reviews, 1977, 41(1): 100-180.
- [3] CLAUWAERT P, RABAEY K, AELTERMAN P, et al. Biological denitrification in microbial fuel cells[J]. Environmental Science & Technology, 2007, 41(9): 3354-3360.
- [4] VIRDIS B, RABAEY K, YUAN Z, et al. Microbial fuel cells for simultaneous carbon and nitrogen removal[J]. Water Research, 2008, 42(12): 3013-3024.
- [5] XIE B, DONG W, LIU B, et al. Enhancement of pollutants removal from real sewage by embedding microbial fuel cell in anaerobic-anoxic-oxic wastewater treatment process[J]. Journal of Chemical Technology & Biotechnology, 2014, 89(3): 448-454.
- [6] XIE B, LIU B, YI Y, et al. Microbiological mechanism of the improved nitrogen and phosphorus removal by embedding microbial fuel cell in anaerobic-anoxic-oxic wastewater treatment process[J]. Bioresource Technology, 2016, 207: 109-117.
- [7] GREGORY K B, BOND D R, LOVLEY D R. Graphite electrodes as electron donors for anaerobic respiration[J].
 Environmental Microbiology, 2004, 6(6): 596-604.
- [8] MOHAN S V, VELVIZHI G, MODESTRA J A, et al. Microbial fuel cell: Critical factors regulating bio-catalyzed electrochemical process and recent advancements[J]. Renewable and Sustainable Energy Reviews, 2014, 40: 779-797.
- [9] PARK H I, KIM J S, KIM D K, et al. Nitrate-reducing bacterial community in a biofilm-electrode reactor[J]. Enzyme and Microbial Technology, 2006, 39(3): 453-458.
- [10] XIAO Y, ZHENG Y, WU S, et al. Bacterial community structure of autotrophic denitrification biocathode by 454 pyrosequencing of the 16S rRNA gene[J]. Microbial Ecology, 2015, 69(3): 492-499.

- [11] VIRDIS B, RABAEY K, ROZENDAL R A, et al. Simultaneous nitrification, denitrification and carbon removal in microbial fuel cells[J]. Water Research, 2010, 44(9): 2970-2980.
- [12] VIRDIS B, READ S T, RABAEY K, et al. Biofilm stratification during simultaneous nitrification and denitrification (SND) at a biocathode[J]. Bioresource Technology, 2011, 102(1): 334-341.
- [13] MIN B, CHENG S, LOGAN B E. Electricity generation using membrane and salt bridge microbial fuel cells[J]. Water Research, 2005, 39(9): 1675-1686.
- [14] LI P, ZHENG Y, CHEN S, et al. Identification of an aerobic denitrifying bacterium and its potential application in wastewater treatment[J]. Chinese Journal of Applied and Environmental Biology, 2005, 11(5): 600-603.
- [15] BALCH W, FOX G, MAGRUM L, et al. Methanogens: Reevaluation of a unique biological group[J]. Microbiological Reviews, 1979, 43(2): 260-293.
- [16] CHENG S, LOGAN B E. Ammonia treatment of carbon cloth anodes to enhance power generation of microbial fuel cells[J]. Electrochemistry Communications, 2007, 9(3): 492-496.
- [17] DINESHKUMAR N, SARAVANAKUMAR C, VASANTH M, et al. Genetic and physiological characterization of denitrifying bacteria from brackishwater shrimp culture ponds of India[J]. International Biodeterioration & Biodegradation, 2014, 92: 49-56.
- [18] 国家环境保护总局,水和废水监测分析方法 [M].4版 北京:中国环境科学出版社,2009.
- [19] RABAEY K, BOON N, SICILIANO S D, et al. Biofuel cells select for microbial consortia that self-mediate electron transfer[J]. Applied and Environmental Microbiology, 2004, 70(9): 5373-5382.
- [20] RABAEY K, BOON N, H FTE M, et al. Microbial phenazine production enhances electron transfer in biofuel cells[J]. Environmental Science & Technology, 2005, 39(9): 3401-3408.
- [21] RABAEY K, LISSENS G, SICILIANO S D, et al. A microbial fuel cell capable of converting glucose to electricity at high rate and efficiency[J]. Biotechnology Letters, 2003, 25(18): 1531-1535.
- [22] LI C, REN H, XU M, et al. Study on anaerobic ammonium oxidation process coupled with denitrification microbial fuel cells (MFCs) and its microbial community analysis[J]. Bioresource Technology, 2015, 175: 545-552.
- [23] YAMAMOTO-IKEMOTO R, KOMORI T, NOMURI M, et al. Nitrogen removal from hydroponic culture wastewater by autotrophic denitrification using thiosulfate[J]. Water Science and Technology, 2000, 42(3/4): 369-376.
- [24] SUN Y, LI A, ZHANG X, et al. Regulation of dissolved oxygen from accumulated nitrite during the heterotrophic nitrification and aerobic denitrification of *Pseudomonas stutzeri* T13[J]. Applied Microbiology and Biotechnology, 2015, 99(7): 3243-3248.
- (本文编辑:金曙光,曲娜,郑晓梅)

Isolation and identification of a simultaneous electricity production and denitrification strain in a microbial fuel cell with biocathode and its characteristics

QIAN Ziniu¹, YANG Lige¹, XIE Beizhen^{1,*}, LIU Heqing², LIU Hong¹

1. Institute of Environmental Biology and Life Support Technology, School of Biological Science and Medical Engineering, Beihang University, Beijing 100083, China

2. Beijing Municipal Research Institute of Environmental Protection, Beijing 100037, China

*Corresponding author, E-mail: xiebeizhen@buaa.edu.cn

Abstract Multiple denitrification screening mediums were used to isolate and purify denitrifying bacteria from the biocathode of a stably operated MFC-AA/O reactor, and 16S rRNA sequence analysis was conducted to identify the pure strains. The electricity production capacity was tested by inoculating the pure bacterial strains into cathodic chambers of MFCs to screen simultaneous electricity production and denitrification strains. Then, operation temperature and pH of MFC were further optimized. Finally, the electricity production mechanism was analyzed by scanning cyclic voltammetry curve. The results indicated that one isolated strain, identified as *Pseudomonas aeruginosa*, could achieve simultaneous electricity production and denitrification. The maximum output voltage could reach about 168 mV, and the optimum pH and temperature for denitrification were 7.5 and $30 \,^\circ$ C, respectively. Electrochemical analysis indicated that the simultaneous electricity production and denitrification strains to obtain electros from the electrode and complete nitrates reduction. This study demonstrated that *Pseudomonas aeruginosa* as a pure electricigen inoculated in cathode chamber of MFC could achieve simultaneous electricity production of MFC with denitrification, which might lay a foundation for the practical application of MFC with denitrifying biocathode.

Keywords microbial fuel cell; simultaneous electricity production and denitrification; biocathode; *Pseudomonas aeruginosa*