doi:10.11918/j.issn.0367-6234.2016.02.013

常温低基质亚硝化反应器功能菌群解析

曾涛涛1,李 冬2,曾辉平2,张 昭3,李相昆4,张 杰2,4

 (1.污染控制与资源化技术湖南省高校重点实验室(南华大学),421001 湖南 衡阳;2.水质科学与水环境恢复 工程北京市重点实验室(北京工业大学),100124 北京;3.中国建筑科学研究院建筑设计院,100013 北京;
 4.城市水资源与水环境国家重点实验室(哈尔滨工业大学),150090 哈尔滨)

摘 要:为维持亚硝化反应器稳定运行提供微生物理论基础,以常温(18~21.5℃)低基质推流式亚硝化反应器为对象,解析 其稳定运行期间功能菌群特征.通过检测反应器三氮变化检验其亚硝化效果.利用扫描电镜(SEM)观察污泥微观结构,通过荧 光原位杂交(FISH)、变性梯度凝胶电泳技术(DGCE)及克隆测序等方法,解析微生物菌群特性.保持反应器低溶解氧环境 (0.1~0.6 mg/L),使氨氧化菌(AOB)竞争力强于亚硝酸盐氧化菌(NOB),在连续流运行 80 d内,平均亚硝化率几乎为 100%, 出水 NO₂⁻-N与 NH₄⁺-N质量比稳定在 1.11. SEM 结果显示,亚硝化污泥中球形细菌为优势菌群.FISH 结果显示,AOB 与 NOB 的相对比例分别为 37.3%与 4.4%.PCR-DGGE 结果表明,反应器内存在 6 类优势微生物菌群,其中 Nitrosomonas sp.为功能微生 物 AOB.由多种微生物组成的功能菌群维持反应器亚硝化稳定运行.

关键词:亚硝化;功能菌群;常温;低基质;氨氧化菌;亚硝酸盐氧化菌

中图分类号: X172 文献标志码: A 文章编号: 0367-6234(2016)02-0076-06

Analysis of the functional bacteria community in partial nitrification reactor for low strength sewage treatment at ambient temperature

ZENG Taotao¹, LI Dong², ZENG Huiping², ZHANG Zhao³, LI Xiangkun⁴, ZHANG Jie^{2,4}

(1.Hunan Province Key Laboratory of Pollution Control and Resources Reuse Technology(University of South China), 421001
 Hengyang, Hunan, China; 2.Key Laboratory of Beijing for Water Quality Science and Water Environment Recovery Engineering (Beijing University of Technology), 100124 Beijing, China; 3.Architectural Design Institute, China Academy of Building Research, 100013 Beijing, China; 4.State Key Laboratory of Urban Water Resource and Environment

(Harbin Institute of Technology), 150090 Harbin, China)

Abstract: Partial nitrification (PN) process was successfully developed in a plug flow reactor fed with low strength sewage at ambient temperature (18-21.5 °C). For better detecting the efficiency and mechanism of the partial nitrification process in the PN reactor, ammonia, nitrite, and nitrate were detected firstly, subsequentially the functional bacterial community in the reactor was also investigated at microbial level. The sludge microstructures were detected by scanning electron microscopy (SEM), and the microbial characteristics was studied via fluorescence in situ hybridization (FISH), denaturing gradient gel electrophoresis (DGGE), cloning and sequencing analyzing. The DO concentration was maintained between 0.1 to 0.6 mg/L, to enhance AOB competition superiority. After 80 days continuous operation, PN reactor achieved nitrite accumulation rate of 100% and effluent NO₂⁻-N to NH₄⁺-N ratio achieved 1.11. SEM results showed that spherical bacteria were the predominant bacteria in partial nitrifying sludge. FISH results showed the proportion of AOB and NOB were 37.3% and 4.4%, respectively. Bacterial DGGE and sequencing results indicated that six dominant bacteria coexisting in the PN reactor, among which *Nitrosomonas* sp. were the main AOB species.Those multiple functional bacteria contributed to the nitrogen removal in PN reactor.

Keywords: partial nitrification; functional bacteria; ambient temperature; low strength sewage; ammonia oxidizing bacteria; nitrite oxidizing bacteria

收稿日期: 2015-01-27.
基金项目: 国家自然科学基金(51408293);中国博士后基金面上项目 (2014M562114);湖南省教育厅优秀青年项目(14B154).
作者简介: 曾涛涛(1985—),男,博士,讲师;

- 李 冬(1976—),女,教授,博士生导师;
- 张 杰(1938—),男,博士生导师,中国工程院院士.

通信作者: 李 冬, lidong2006@ bjut.edu.cn.

传统生物脱氮工艺经过硝化和反硝化作用两个 阶段完成脱氮过程,硝化反应包括氨氧化与亚硝酸 盐氧化两个过程,分别由氨氧化菌(AOB)和亚硝酸 盐氧化菌(NOB)负责完成.亚硝化过程就是使硝化 反应停留在氨氧化阶段,避免亚硝酸盐被氧化成硝 酸盐,从而形成亚硝酸盐积累.若亚硝化过程与后续 厌氧氨氧化工艺耦合(PN-ANAMMOX),则只需要 将 57%的氨氧化成亚硝酸盐,剩余的氨氮与亚硝酸 盐按如下反应式完成脱氮过程^[1],即

 $NH_4^+ + 1.31NO_2^- + 0.066HCO_3^- + 0.13H^+ \rightarrow$

 $1.02 \mathrm{N_2}{+}0.26 \mathrm{NO_3}^{-}{+}0.066 \mathrm{CH_2O_{0.5}N_{0.15}}{+}2.03 \mathrm{H_2O}.$

与传统硝化/反硝化脱氮作用相比,PN-ANAMMOX 理论上可节省 62.5%的曝气能耗,无 需有机碳源,且污泥产量低,受到广泛关注^[2].若要 维持常温低基质生活污水 PN-ANAMMOX 工艺稳 定运行,关键在于实现稳定的亚硝化过程,即 PN 反应器出水 NO₂⁻与 NH₄⁺比值稳定,实质就是控制 条件促进 AOB 生长繁殖而淘汰 NOB^[3].本研究以 经过厌氧-好氧(A/O)除磷工艺去除磷及大部分 有机物的生活污水为对象,完成亚硝化(PN)反应 器的启动.待 PN 反应器稳定运行后,通过扫描电 镜(SEM)、荧光原位杂交(FISH)、变性梯度凝胶电 泳(DGGE)等技术,分析污泥微观结构、解析功能 菌群特性,探索功能菌群与反应器亚硝化效果之 间的关系,为促进 AOB 富集、提高 PN 反应器效能 提供理论基础.

1 实 验

1.1 反应器装置及进水水质

反应器装置为不锈钢制的推流式反应器,后面接 由有机玻璃制成的竖流式形式二沉池(图1).主体反 应器规格为2.0 m×0.6 m×1.0 m,总容积为1.2 m³,分 隔成4个相同大小的格室.通过设置导流孔防止流水 返混,保持反应器连续流运行所需的推流条件.A/O 除磷工艺的出水用作推流式反应器进水,进行亚硝化 实验.根据运行需要控制每个格室的曝气量,通过单 独的气体流量计检测曝气强度.二沉池总容积为 300 L,其中部分污泥进行回流,补充反应器污泥浓度.

推流式亚硝化反应器接种 600 L 某污水厂曝气 池末端的污泥(6 650 mg/L),硝化性能良好.实验用 水为实际生活污水,即北方某生活小区化粪池污水 经过厌氧-好氧(A/O)除磷工艺去除大部分磷、 COD、BOD,反应器进水水质如表 1 所示.按中国国 家环保局颁布的标准方法测定进出水三氮质量浓 度^[4]:氨氮,纳氏试剂光度法;亚硝酸盐氮,N-(1-萘 基)-乙二胺光度法;硝酸盐氮,紫外分光光度法.温 度、pH 及溶解氧采用 WTW 在线 pH/DO 检测.



图1 亚硝化反应器装置

表1 实验原水水质

t∕ ℃	рН	$\frac{\rho(\mathrm{NH_4}^+ - \mathrm{N})}{(\mathrm{mg} \cdot \mathrm{L}^{-1})}$	$\rho(\operatorname{NO}_2^\operatorname{N})/$ $(\operatorname{mg}\cdot\operatorname{L}^{-1})$	$\frac{\rho(\mathrm{NO_3}^ \mathrm{N})}{(\mathrm{mg} \cdot \mathrm{L}^{-1})}$	$\frac{BOD_5}{(mg \cdot L^{-1})}$	$\frac{\text{COD}}{(\text{mg} \cdot \text{L}^{-1})}$	$\frac{\rho(\mathrm{TP})}{(\mathrm{mg}\cdot\mathrm{L}^{-1})}$
21.5-18.0	7.0~8.0	60~80	<1.0	<1.0	<15	<50	< 0.5

1.2 扫描电镜(SEM)观察

收集接种污泥及反应器启动成功后的硝化污 泥,进行扫描电镜观察微观结构.方法如下:样品加 入磷酸盐缓冲液(PBS,pH=8.0)洗涤3次;加入体积 分数为2.5%的戊二醛,于冰箱中4℃条件下固定 2h;加入磷酸缓冲溶液(PBS,0.1 mol/L,pH=8.0)清 洗10 min;之后进行梯度酒精脱水,体积分数分别为 30%、50%、70%、90%,再用无水乙醇脱水3次,每次 10 min;之后进行置换反应,即加入无水乙醇与乙酸 异戊酯比为1:1及纯乙酸异戊酯各1次,每次 15 min;对样品进行冷冻、真空干燥24h、喷金,通过 扫描电镜(HITACHIS-4300)观察污泥微观结构.

1.3 荧光原位杂交(FISH)

对接种污泥与硝化污泥进行荧光原位杂交分析, 所用探针如表 2 所示,污泥样品经过预处理、杂交、洗 涤后进行观察^[5].杂交过程所用探针杂交液组成为:体 积分数 20% ~ 55% 的 甲 酰 胺, 0.9 mol/L NaCl, 20 mmol/L Tris-HCl(pH = 7.2),质量分数0.01% 的 SDS;杂交后洗脱液组分为:56~225 mmol/L NaCl, 20 mmol/L Tris-HCl (pH=7.2),10 mmol/L EDTA, 0.01%SDS.杂交后的玻片晾干后,通过荧光显微镜 (BX51)及 CellSens Dimension 软件观察,分析杂交结 果.随机捕捉 20 张 FISH 图像,利用 Image-Pro Plus 6.0 软件分析 AOB 与 NOB 所占比例.

表 2 荧光原位杂交所用 16S rRNA 标记的探针

探针	序列(5'-3')	特异性	标记物	参考文献
EUB338	GCTGCCTCCCGTAGGAGT			
EUB338- II	GCAGCCACCCGTAGGTGT	真细菌	FITC	[6-7]
EUB338− Ⅲ	GCTGCCACCCGTAGGTGT			
NSO190	CGATCCCCTGCTTTTCTCC	β−变形纲 AOB	CY3	[8]
NIT3	CCTGTGCTCCATGCTCCG	Nitrobacter spp.	HEX	[8]
Nsv443	CCGTGACCGTTTCGTTCCG	Nitrospira spp.	CY5	[8]

1.4 变性梯度凝胶电泳(DGGE)及测序分析

1.4.1 DNA 提取与 PCR 扩增

采用改进的氯仿-SDS 方法提取硝化污泥微生物 基因组 DNA.取 1 g 污泥,加入 DNA 提取液 2.7 mL (100 mmol/L Tris-HCl, 100 mmol/L EDTA, 1.5 mol/L NaCl,100 mmol/L Na₃PO₃,质量分数为 1%的 CTAB, pH=8.0)、蛋白酶 K 50 μ L (30 mg/mL)、溶菌酶 50 μ L (20 mg/mL),混匀之后在 37 ℃水浴、225 r/min 条件下 震荡 30 min;加入 0.3 mL 质量分数为 20%的 SDS,65 ℃ 水浴 2 h 时,期间每隔 15 min 将样品管轻摇混匀.水浴 完成后将离心管取出,8 000 r/min 条件下离心 10 min, 弃沉淀;上清液加入等体积的氯仿/异戊醇(24:1),混 匀后离心 10 min(8 000 r/min);上清液加入 0.6 倍体积 的异丙醇,-20 ℃冷冻过夜,再在 4 ℃、10 000 r/min 条 件下离心 5 min,去上清液,沉淀至通风处彻底晾干.加 入 100 μ L TE (100 mmol/L Tris-HCl, 100 mmol/L EDTA,pH=8.0)溶解沉淀,-20 ℃保存备用^[6].

采用通用引物 GC-338F 和 907R 扩增细菌 16S rRNA 基因^[9]. PCR 反应管内加入提取的基因组 DNA1.0 µL, dNTPs (2.5 mmol/L) 2.0 µL, 引物 GC-338F和 907R (20 µmol/L)各 0.5 µL, 10×Buffer 2.5 µL, Ex Taq 酶(5 U/µL) 0.125 µL, 加入无菌水至 终体积 25 µL.采用 TaKaRa TP600 梯度 PCR 仪(日 本)进行 PCR 反应,94 ℃开始变性 5 min;进入循环反 应,包括 94 ℃、40 s,55 ℃、40 s,72 ℃、1 min 3 个步骤, 共运行 30 个循环;72 ℃终延伸 10 min,4 ℃终止 PCR 反应.利用 DNA 纯化回收试剂盒(天根,中国)对 PCR 产物纯化回收,并通过琼脂糖凝胶电泳验证.

1.4.2 DGGE 及其结果分析

DGGE 电泳仪器为美国 Bio-Rad 公司的 D-Code System 系统.通过加入尿素与甲酰胺配置质量分数 30%~60%的变性梯度凝胶,配置质量分数为 8%的 聚丙烯酰胺凝胶进行 PCR 产物分析.DGGE 操作条 件为:电压 120 V,电泳温度与时间分别为 60 ℃与 8 h,电泳缓冲液为 1×TAE.电泳结束后,将凝胶清洗 之后进行银染^[10],在凝胶成像仪(BioRad)中通过软 件 Gel Doc XR 获取银染后图像.

1.4.3 微生物系统发育分析

通过银染,DGGE 凝胶出现明显条带,对这些条 带进行切割,将其溶于 100 μL 1×TE(pH8.0)中,于 4 ℃冰箱中过夜.以此为模板,相应不带 GC 夹的 338F 与907R 为引物,扩增细菌 16S rRNA 基因片段. PCR 片段进行纯化回收,通过 T4DNA 连接酶连接到 载体 pMD19-T (TaKaRa)上,42 ℃热击,转化到感受 态细胞 *Escherichia coli* DH5α(天根,中国)中.通过涂 布平板,37 ℃过夜培养,构建目的基因克隆文库.每 个 DGGE 条带的样品选取 3~5 个阳性克隆送交上海 生工生物公司进行测序.获得的序列通过 BLAST 工 具搜索相近序列,进行比对.将序列提交到 GenBank, 获得 基 因 登 录 号 为 KF194203 - KF194209. 通 过 MEGA 5.0 软件,以 bootstrap-NJ 法构建相应序列的 系统发育树.

2 结果与讨论

2.1 亚硝化反应器运行效果

亚硝化反应器运行效果可用氨氧化率及亚硝化 率来表征,其中氨氧化率(*R*_A)计算方式为

$$R_{\rm A} = \frac{\rho(\rm NO_2^{-} - \rm N)}{\rho(\rm NH_4^{+} - \rm N)}$$

亚硝化率(R_N)计算方式为

$$R_{\rm N} = \frac{\rho({\rm NO_2}^- - {\rm N})}{\rho({\rm NO_2}^- - {\rm N} + {\rm NO_3}^- - {\rm N})}.$$

单位为 mg/L.以亚硝化率连续 7 个周期超过 90%作 为亚硝化启动成功标志^[11].

在之前的研究中已完成亚硝化反应器启动^[12], 过程如下:在 A/O 除磷反应器的出水中人工添加 $(NH_4)_2SO_4$ 至氨氮质量浓度为 300 mg/L(游离氨 FA 为11.36 mg/L),温度为室内自然温度(16.4~ 25.5 ℃).采用间歇操作方式,即经过进水(0.5 h)、 曝气与沉淀(1 h)、排水(1 h)、闲置 5 个阶段,对接 种污泥进行驯化.对曝气强度采用实时控制策略^[13], 保持 DO 质量浓度0.2~0.8 mg/L,避免延时曝气.在 这种工况下共运行了 60 个周期,出水 NO_2^- -N 与 NH_4^+ -N 质量比达1.0~1.30,亚硝化率一直保持 90% 以上,表明成功启动亚硝化反应器.之后将进水氨氮 质量浓度降到 80 mg/L,按 SBR 操作方式共运行 40 个周期,期间氨氧化率在 90%左右,而亚硝化率一直 在 95%以上,说明反应器在低氨氮、间歇操作方式 下,能保持亚硝化稳定运行^[14].

此后,反应器转变为常温低氨氮连续流运行(本 文实验),进水流量(Q_{in})为125~160 L/h,污泥回流 量(Q_{in})为60~80 L/h,水力停留时间(HRT)为7~ 9 h.调节反应器4个格室的曝气强度,分别为4~ 8 L/min、3~4 L/min、0(只进行缺氧搅拌)、3~ 5 L/min,保持反应器溶解氧(DO)质量浓度处于较 低水平(0.1~0.6 mg/L).整个80 d运行期间,反应器 氨氧化率、亚硝化率和出水 NO₂⁻-N 与 NH₄⁺-N 质 量比如图2 所示.

由图 2 可知,平均氨氮氧化率稳定在 55%,亚硝 化率接近 100%,出水 NO₂⁻−N 与 NH₄⁺−N 质量比稳 定在1.11附近,可为后续 ANAMMOX 反应提供稳定 水质.PN 反应器亚硝化效果良好,推测 AOB 得到有 效富集,NOB 活性受到抑制.以此常温低氨氮亚硝化 反应器为对象,分析其功能菌群特性.





已有研究发现, Nitrosomonas 类 AOB 数量较多时能使污泥颜色变黄,这主要是此菌体富含细胞色素所致^[15].亚硝化反应器在启动过程中,就出现污泥颜色变化,由接种时浅黑色逐渐转变成浅黄色,可推测 Nitrosomonas 类 AOB 数量逐渐增多.通过扫描电镜,对接种污泥与亚硝化污泥进行微观结构对比分析,结果如图 3 所示.

亚硝化单胞菌属(Nitrosomonas)和亚硝化球菌 属(Nitrosococcus)是在污水生物脱氮处理过程中经 常出现的 AOB 菌属,形态分别为短杆状或球状,而 NOB 主要为硝化杆菌属(Nitrobacter)与硝化螺菌属 (Nitrospira),对应形态分别为杆状或螺旋状.由图 3 (a)可知,接种污泥中微生物种类较多,有杆状菌、短 杆菌和球形菌(黑色线圈标注);而在亚硝化污泥中 (图 3(b)),短杆菌、球形细菌较多(黑色线圈标注). 郭建华等^[16]曾经分析了短程硝化过程中种群结构 的演变,SEM 结果发现,接种污泥中含有杆菌、短杆 菌、球形菌以及丝状菌等多种形态微生物,而随着短 程硝化的启动与稳定,污泥中短杆菌和球菌数量增 多,成为优势菌群,本实验亦有类似变化趋势.为进 一步了解反应器内 AOB 与 NOB 丰度,开展污泥的荧 光原位杂交(FISH)实验,分析 AOB 与 NOB 的相对 比例关系.



(a) 接种污泥



(b) 亚硝化污泥
图 3 接种污泥与亚硝化污泥扫描电镜结果
反应器功能菌群 FISH 分析

2.3

PN 反应器启动成功后, 亚硝化率接近 100%, 可 推测 AOB 为优势菌群, NOB 得到有效抑制. SEM 结 果也表明污泥微生物菌群结构发生了变化, 但这都 不能直接说明污泥中 AOB 或 NOB 数量的多寡. 因 此, 对接种污泥与亚硝化污泥微生物进行 FISH 检 测, 对其中 AOB 与 NOB 分布及相对比例进行定量考 察.选取代表性 AOB、NOB 荧光照片及真细菌荧光照 片, 通过 Image-Pro Plus 6.0 软件进行分析, 结果如 图 4所示. 图 4 (a) 和 (c) 中亮点部分代表 AOB (*Nitrosomonas*)的分布, 暗色部分为真细菌. 同理, 图 4(b) 和(d) 中亮度高的部分代表 NOB(*Nitrobacter*) 的分布, 颜色较暗部分为真细菌.

对 FISH 结果统计发现,接种污泥中 Nitrosomonas-AOB 与 Nitrobacter-NOB 的相对比例分别为 35% 和 21%,说明 AOB 与 NOB 均是其中优势菌属,原因是接 种污泥是从全程硝化反硝化脱氮污水处理厂中取样. 本实验中,亚硝化污泥中 Nitrosomonas-AOB 相对比例 略有升高,为 37.3%,而 Nitrobacter-NOB 相对比例下降 明显,仅为4.4%,这表明反应器中AOB成为优势菌群,而NOB逐渐淘汰.之前有研究发现,实时控制的SBR小型反应器短程硝化运行135d后,AOB数量占绝对优势,NOB得到抑制与淘洗^[16].Sinha等^[17]利用FISH方法,分析了连续流系统中短程硝化前后的污泥菌群比例,发现随着反应器短程硝化的运行,AOB所



(a) 接种污泥(AOB/EUB)



(c) 亚硝化污泥(AOB/EUB)

占比例从接种污泥的 2%~3%上升至短程硝化污泥的 48%~53%, NOB 比例较低, 为 6%~8%.这些研究表明,反应器在不同运行方式及不同控制参数影响下, AOB 及 NOB 种群结构会发生明显变化.本实验中反应 器在连续流运行时间内, AOB 为优势菌群, NOB 活性 得到有效抑制,数量较少.



(b) 接种污泥(NOB/EUB)



(d) 亚硝化污泥(NOB/EUB)

(a)和(c)中亮点部分表示 Cy3 标记 NSO190 探针与 AOB(*Nitrosomonas*)的杂交结果,(b)和(d)中亮度较高部分表示 HEX 标记的 NIT3 探针与 NOB(*Nitrobacter*)的杂交结果;(a)~(d)中暗色部分代表 FITC 标记的 Eub338mix 探针(EUB338、EUB338-Ⅱ和 EUB338-Ⅲ)与真细菌杂交结果;标尺为 20 μm.

图 4 接种污泥及亚硝化污泥荧光原位杂交分析

2.4 微生物群落结构解析

以亚硝化污泥为对象,通过提取基因组 DNA、 GC338F/907R 引物扩增 16S rDNA 基因、DGGE 等 步骤,分析微生物群落组成;对 DGGE 条带切胶、 PCR、克隆测序,获得的序列进行系统发育分析,结 果如图 5所示.

由图 5(a)可知,主要有 6 类优势菌群存在 PN 反应器内,其中条带 3 测序结果与 Nitrosomonas sp. (HF678378)相似度为 96%,表明此类氨氧化菌为 PN 反应器内功能菌,负责维持亚硝化过程稳定运行.条带 1 测序结果与 Blastochloris sp.(AJ401203)相 似度为 96%. Blastochloris sp.为芽生绿菌属细菌,革 兰氏染色为阴性,形态有杆形或卵圆形,异养厌氧生 长或者 微好 氧生长.条带 2 与 Pseudomonas sp. (HE603527)同源性最高,相似度为 99%. Pseudomonas sp.为假单胞菌属,为常见的反硝化细菌,此类细菌的存在能够消耗一部分有机物,这可能与进水中含有少量 COD 相适应.

而条带 4 与绿弯菌门细菌 Chloroflexi bacterium (EU875524)相似度为 90%,该类细菌为常见的丝状 菌,常在生物脱氮除磷系统中出现^[18],可在活性污泥 形成中起到骨架作用,有利于菌胶团的形成.条带 5 与α变形纲的食羧寡养菌 Oligotropha carboxidovorans (AB099660)同源性最高,相似度为 99%,该菌种也是 活性污泥中常见的微生物^[19].而条带 6 与δ变形纲的 侏囊菌属细菌 Nannocystis aggregans(AJ233945)相似 度为 95%,后者属于粘细菌的一种^[20],该类菌为革兰 氏阴性菌,属于好氧化能有机营养型细菌,难以获得 纯培养.

综上,PN反应器主要以自养型 Nitrosomonas sp. 功能微生物为主,负责氨氧化过程;此外还存在一些 异养菌,如 Pseudomonas sp.、Chloroflexi bacterium 及 Blastochloris sp..这些异养菌的存在并没有影响反应 器亚硝化效果,推测原因是进水中有机物很少(COD 小于 50 mg/L,BOD₅小于 15 mg/L),异养菌不能大 量繁殖.





图 5 PN 反应器全细菌 DGGE 结果与系统发育树

3 结 论

1)通过高氨氮进水与低溶解氧联合抑制 NOB 活性方式,成功启动亚硝化反应器.此后在低基质连 续流运行 80 d 内,继续保持低溶解氧浓度,可使反 应器出水 NO₂⁻-N 与 NH₄⁺-N 质量比稳定,获得良 好的亚硝化效果.

2) PN 反应器中,亚硝化污泥中以球形菌与短 杆菌为主,*Nitrosomonas* 类 AOB 为优势菌群,相对比 例为37.3%,NOB 活性被抑制,数量逐渐减少,相对 比例为4.4%.

3) 对微生物群落结构进行解析,发现 PN 反应 器存在 6 类优势微生物,即 Blastochloris sp.、Pseudomonas sp.、Nitrosomonas sp.、Chloroflexi bacterium、Oligotropha carboxidovorans 与 Nannocystisaggregans,其 中 Nitrosomonas sp.为功能微生物 AOB,可与其他微 生物和谐共存,维持亚硝化反应器稳定运行.

参考文献

- [1] KARTAL B, KUENEN J G, VAN LOOSDRECHT M C. Engineering sewage treatment with anammox [J]. Science, 2010, 328(5979): 702-703.
- [2] LACKNER S, GILBERT E M, VLAEMINCKS E, et al. Fullscale partial nitritation/anammox experiences-an application survey [J]. Water Research, 2014, 55: 292–303.
- [3] 曾薇, 张悦, 李磊, 等. 生活污水常温处理系统中 AOB 与 NOB 竞争优势的调控 [J]. 环境科学, 2009, 30(5): 1430-1436.
- [4] 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,2002.
- [5] ZHANG Z, CHEN S, WU P, et al. Start-up of the CANON process from activated sludge under salt stress in a sequencing batch biofilm reactor (SBBR) [J]. Bioresource Technology, 2010, 101(16):6309-6314.
- [6] 曾涛涛. 常温低基质 PN-ANAMMOX 耦合工艺脱氮效能及 微生物特性研究[D]. 哈尔滨:哈尔滨工业大学, 2013.
- [7] DAIMS H, BRÜHL A, AMANN R, et al. The domainspecific probe Eub338 is insufficient for the detection of all bacteria: development and evaluation of a more

comprehensive probe set [J]. Systematic and Applied Microbiology, 1999, 22(3): 434-444.

- [8] MOBARRY B K, WAGNER M, URBAIN V, et al. Phylogenetic probes for analyzing abundance and spatial organization of nitrifying bacteria [J]. Applied and Environmental Microbiology, 1996, 62(6): 2156-2162.
- [9] GONG Z, LIU S, YANG F, et al. Characterization of functional microbial community in a membrane-aerated biofilm reactor operated for completely autotrophic nitrogen removal [J]. Bioresource Technology, 2008, 99(8): 2749–2756.
- [10] BASSAM B J, GRESSHOFF P M. Silver staining DNA in polyacrylamide gels [J]. Nature Protocols, 2007, 2(11): 2649-54.
- [11]李冬, 刘丽倩, 吴迪, 等. 常温低氨氮 SBR 亚硝化启动 策略研究 [J]. 中国环境科学, 2013, 33(2): 215-220.
- [12] 张昭, 李冬, 曾辉平, 等. 常温下部分亚硝化的启动中 试研究 [J]. 中国给水排水, 2012, 28(17): 21-25.
- [13] 王淑莹, 顾升波, 杨庆, 等. SBR 工艺实时控制策略研 究进展 [J]. 环境科学学报, 2009, 29(6): 1121-1130.
- [14]张昭,李冬,邱文新,等.城市污水部分亚硝化的实现 与稳定运行 [J].中南大学学报(自然科学版),2013, 44(7):3066-3071.
- [15] 郑平, 徐向阳, 胡宝兰. 新型生物脱氮理论与技术 [M]. 北京: 科学出版社, 2004.
- [16]郭建华, 王淑莹, 郑雅楠, 等. 实时控制实现短程硝化 过程中种群结构的演变 [J]. 哈尔滨工业大学学报, 2010, 42(8): 1259-1263.
- [17] SINHA B, ANNACHHATRE A P. Assessment of partial nitrification reactor performance through microbial population shift using quinone profile, FISH and SEM [J]. Bioresource Technology, 2007, 98(18): 3602-3610.
- [18] YOON D N, PARK S J, KIM S J, et al. Isolation, characterization, and abundance of filamentous members of caldilineae in activated sludge [J]. Journal of Microbiology, 2010, 48(3): 275-283.
- [19] MALIK A, SAKAMOTO M, HANAZAKI S, et al. Coaggregation among nonflocculating bacteria isolated from activated sludge [J]. Applied and Environmental Microbiology, 2003, 69(10): 6056-6063.
- [20] SPROER C, REICHENBACH H, STACKEBRANDT E. The correlation between morphological and phylogenetic classification of myxobacteria [J]. International Journal of Systematic Bacteriology, 1999, 49(3): 1255-1262.

(编辑 刘 彤)