



**Environmental Engineering** 

第 14卷第 11期 2020年 11月 Vol. 14, No.11 Nov. 2020

(www) http://www.cjee.ac.cn

💓 E-mail: cjee@rcees.ac.cn 🛛 👾 (0

i (010) 62941074

副總書 文章栏目:水污染防治

DOI 10.12030/j.cjee.202001097

中图分类号 X703 文献标识码

高春娣, 韩徽, 张娜, 等. 剩余污泥发酵液对黏性膨胀污泥特性的影响[J]. 环境工程学报, 2020, 14(11): 2980-2988. GAO Chundi, HAN Hui, ZHANG Na, et al. Effect of excess sludge fermentation liquid on the characteristics of viscous bulking sludge [J]. Chinese Journal of Environmental Engineering, 2020, 14(11): 2980-2988.

# 剩余污泥发酵液对黏性膨胀污泥特性的影响

高春娣\*,韩徽,张娜,李悦,王传德,侯春艳,彭永臻

北京工业大学环境与能源工程学院,北京100124

第一作者:高春娣(1973—),女,博士,教授。研究方向:城镇污水深度处理等。E-mail: gaochundi@bjut.edu.cn \*通信作者

摘 要 为了解决剩余污泥碱性发酵液作为低碳氮比生活污水外加碳源时引发的黏性污泥膨胀问题,采用序批 式反应器 (SBR),以剩余污泥碱性发酵液为进水碳源,对黏性膨胀污泥的沉降性能及其影响因素之间的相关性 进行了系统研究。结果表明:当进水 COD 值为 300~350 mg·L<sup>-1</sup>时,随着运行时间的推移,污泥容积指数 (SVI)逐渐升高,最终达到 540 mL·g<sup>-1</sup>,此时发生污泥黏性膨胀现象;黏性膨胀污泥表面负电荷由 0.62 mV 累积 到 29.49 mV,相对疏水性 (RH)从 44% 下降至 19%,污泥容积指数 (SVI)与 Zeta 电位、相对疏水性 (RH)呈负相关 (*R*<sup>2</sup>分别为 0.837 71 和 0.678 54),与污泥粒径不相关;胞外聚合物总量从 31 mg·g<sup>-1</sup>提高至 39 mg·g<sup>-1</sup>,但 LB-EPS/TB-EPS 的比例从 0.92 增加至 2.92;与TB-EPS 相比较,LB-EPS 与污泥容积指数 (SVI)、Zeta 电位、相对疏水性 (RH)具有显著相关性 (*R*<sup>2</sup>分别为 0.892 88、0.885 29 和 0.776 68)。以上结果揭示了以发酵液为碳源引发的黏性膨胀污泥特性的变化规律,可为实际工程中以发酵液为碳源的黏性污泥膨胀问题提供借鉴。

关键词 黏性膨胀;沉降性能;表面性质;胞外聚合物

我国城市生活污水普遍存在碳氮比偏低的问题,难以实现深度的脱氮除磷。污水处理厂每天 会排放大量的剩余污泥,处置起来比较困难<sup>[1]</sup>。针对此现象,将剩余污泥在碱性条件下发酵,不仅 能解决污泥处置问题,而且发酵产生的挥发性脂肪酸(VFAS)能够提供微生物生长所需的优质碳 源<sup>[2-3]</sup>。但是将剩余污泥在碱性条件下发酵所产生的发酵液脱水性能较差,含有大量黏度极高的有 机物质<sup>[4]</sup>,以其作为外加碳源,可以很好地解决生活污水中碳氮比偏低的问题,但往往会使活性污 泥絮凝沉降性能恶化,发生黏性污泥膨胀。黏性污泥膨胀是一种由于菌胶团细菌大量累积高黏性 物质,或过量繁殖引起的无丝状菌过量生长的污泥沉降性能变差的现象,其发生的主要原因包括 含大量黏性物质的污水水质、低温或温度波动较大、某些营养物质的缺乏以及过高或过低的污泥 负荷<sup>[56]</sup>。

活性污泥絮凝、沉降性能的好坏与其絮体表面特性、胞外聚合物 (EPS) 等有关<sup>[7,8]</sup>。已有研究<sup>[9-11]</sup> 认为活性污泥表面电荷量与其絮凝、沉降性能密切相关,而相对疏水性在活性污泥絮凝沉淀过程的作用目前还没有明确的定论。JIN 等<sup>[12]</sup> 认为疏水性的增高会导致沉降性能变差。但是也有与此 矛盾的结果,龙向宇等<sup>[13]</sup>和 SPONZA<sup>[14]</sup> 得出污泥絮体疏水性的提高有助于污泥絮体凝聚。EPS 在

收稿日期: 2020-01-14; 录用日期: 2020-03-19

基金项目:国家自然科学基金资助项目(51478012);北京市重大科技专项(Z181100005318001)

活性污泥絮凝沉降过程中会起到十分重要的作用,其含量和组成会对污泥表面物化性质产生影响<sup>[15-16]</sup>。EPS可分为松散结合的胞外聚合物(LB-EPS)和紧密结合的胞外聚合物(TB-EPS)<sup>[17]</sup>,LB-EPS位于外层且结构松散,是无明显界限的黏液层;TB-EPS位于内层且具有一定的形状,与细胞表面结合的较为紧密,不易提取。关于EPS含量与污泥絮凝沉降之间的关系还存在许多分歧<sup>[18-19]</sup>。

目前,实验室和污水厂都有关于黏性膨胀的报道,但以剩余污泥碱性发酵液为碳源引发的黏 性污泥膨胀的机理和对黏性膨胀污泥特性的研究<sup>[20]</sup>还较少。基于此,本研究针对 SBR 中以剩余污 泥碱性发酵液为碳源发生的黏性膨胀现象,分析黏性膨胀产生的原因,考察黏性膨胀污泥絮凝沉 降性能与活性污泥表面性质、胞外聚合物之间的相关性,以期为实际工程中以发酵液为碳源的污 泥黏性膨胀问题提供参考。

# 1 材料与方法

#### 1.1 实验装置与运行方式

实验期间所用的实验装置主要包括 SBR 和厌氧发酵装置。如图1所示, SBR 有效容积为 8 L。 4 L 的位置设出水口,使得排水比为 50%,顶部外侧设进水口,连接蠕动泵控制每周期的进水量。 SBR 内壁上具有固定 DO、pH 探头的孔位,在其底部固定曝气盘,由鼓风机压缩空气进入曝气 盘,在其顶部安装电动搅拌桨,使液体混合均匀。如图 2 所示,厌氧发酵装置由有机玻璃制成, 总有效容积为 3 L,顶部密封,留有进泥口,pH、DO 探头,加热棒孔位。厌氧发酵装置上部连接 电动搅拌桨,使污泥充分搅拌。用加热棒维持发酵液温度为 35 ℃。pH、DO 探头实时监测发酵液 的 pH 和 DO 浓度。每天加入 NaOH 溶液,维持发酵液的 pH 为 10。发酵装置中投加的污泥浓度为 (10 000±500) mg·L<sup>-1</sup>,控制污泥龄为 8 d。



SBR 按照缺/好氧的方式运行 (图 3),每天运行 3 个周期,每周期 8 h。好氧阶段溶解氧浓度维持在 (2.0±0.1) mg·L<sup>-1</sup>,整个反应过程温度控制在 (25±0.1) ℃。



#### 1.2 实验水质与接种污泥

实验分为 2 个阶段: 驯化阶段以某高校家属区实际生活污水为实验用水,水质参数如下: COD 为 111.5~405.5 mg·L<sup>-1</sup>、NH<sup>+</sup><sub>4</sub>-N 为 28.56~79.24 mg·L<sup>-1</sup>、NO<sup>-</sup><sub>2</sub>-N 为 0~0.27 mg·L<sup>-1</sup>、NO<sup>-</sup><sub>3</sub>-N 为 0.01~ 0.27 mg·L<sup>-1</sup>、PO<sup>3-</sup><sub>4</sub>-P 为 2.3~7.2 mg·L<sup>-1</sup>; 驯化结束后,投加以污泥碱性发酵液为碳源的配水,投加氯 化铵和磷酸二氢钾补充氮源和磷源,同时投加氯化钙和硫酸镁作为营养液以及添加微量元素,配 水水质如下: COD 为 300~350 mg·L<sup>-1</sup>,NH<sup>+</sup><sub>4</sub>-N 为 40 mg·L<sup>-1</sup>,PO<sup>3-</sup><sub>4</sub>-P 为 8 mg·L<sup>-1</sup>, CaCl<sub>2</sub> 为 11.10 mg·L<sup>-1</sup>, MgSO<sub>4</sub>·7H<sub>2</sub>O 为 91.20 mg·L<sup>-1</sup>,微量元素浓度为 100 mL·L<sup>-1</sup>。

微量元素配制方法如下: EDTA 10 mg·L<sup>-1</sup>、KI 0.18 mg·L<sup>-1</sup>、CoCl<sub>2</sub>·6H<sub>2</sub>O 0.15 mg·L<sup>-1</sup>、Na<sub>2</sub>CoO<sub>4</sub>·2H<sub>2</sub>O 0.06 mg·L<sup>-1</sup>、MnCl<sub>2</sub>·4H<sub>2</sub>O 0.12 mg·L<sup>-1</sup>、CuSO<sub>4</sub>·5H<sub>2</sub>O 0.03 mg·L<sup>-1</sup>、H<sub>3</sub>BO<sub>3</sub> 0.15 mg·L<sup>-1</sup>、FeCl<sub>3</sub>·6H<sub>2</sub>O 1.5 mg·L<sup>-1</sup>。

接种污泥取自北京某污水处理厂二沉池回流污泥,该污泥呈黄褐色,浓度为10000 mg·L<sup>-1</sup>, 经过稀释后接种。污泥中几乎无丝状菌,污泥絮体之间结合紧密,压缩、沉降性能和活性较好, SVI为70~90 mL·g<sup>-1</sup>。

# 1.3 分析方法

在分析过程中,对污泥形态进行了染色镜检观察,对污泥沉降性能(SVI)、污泥粒径、污泥表面电荷(Zeta电位)、污泥相对疏水性(RH)和污泥胞外聚合物(EPS)等内容进行了测定。污泥 SVI采用静沉法<sup>[6]</sup>测定;Zeta电位采用 Microtrac Zetatrac 电位仪测定;污泥粒径采用 Microtrac S3500 型激光粒度仪测定。污泥相对疏水性(RH)的测定方法<sup>[21]</sup>;泥水混合液离心后,用蒸馏水清洗 3次;使用玻璃棒研碎颗粒,用蒸馏水稀释至原体积。超声波处理后,静止 5~8 min,取上清液在 600 nm 波长处测定吸光度(*A*)。取上述步骤中的水样,向其中加入正辛烷或十六烷,振荡;静沉 5~8 min 后取水相,在 600 nm 波长处测吸光度(*B*);根据式(1)计算 RH。

$$P = \left(1 - \frac{B}{A}\right) \times 100\% \tag{1}$$

式中: *P*为污泥的相对疏水性; *A*为超声波处理后水样在 600 nm 波长处的吸光度; *B*为加入正辛烷 或十六烷后水样在 600 nm 波长处的吸光度。

胞外聚合物 (EPS) 的提取方法<sup>[22]</sup>: 取泥样 (混合态),离心 10 min 后,上清液倒掉;将0.05% 氯 化钠溶液水浴加热 70 ℃,将该溶液倒入离心之后的泥样中,定容至原体积,用涡旋混合器混合; 泥样离心后,上清液过0.45 μm 的膜即为 LB-EPS;向泥样中加入氯化钠并定容至原体积,放入 65 ℃ 水浴中,消解 30 min,中间每 5 min 振荡一次;泥样离心后,上清液过膜即为 TB-EPS;采用革兰 氏和纳氏染色法,通过 OLYMPUS-BX61 显微镜观察污泥形态。

# 2 结果与讨论

# 2.1 污泥形态特征及沉降性能分析

分别对种泥、未膨胀污泥和黏性膨胀污泥进行革兰氏染色和纳氏染色,随后在显微镜下观察 污泥形态特征。如图 4(a) 和图 4(b) 所示,种泥中几乎没有丝状菌伸出菌胶团之外,污泥絮体之间 结合紧密,絮凝沉降压缩性能较好。如图 4(c) 和图 4(d) 所示,目测未膨胀污泥絮体丝状菌丰度值 约为 1,较种泥中有所增加,但是总量远低于菌胶团细菌,污泥絮体结构较种泥稍开放、松散,沉 降压缩性能良好。如图 4(c) 和图 4(f) 所示,恶性膨胀污泥 SVI 达到 540 mL·g<sup>-1</sup>,但仅观察到少量的 丝状菌从菌胶团中伸出,丝状菌丰度值约为 2,污泥从正常的紧凑絮凝物变成更为开放、松散的不 规则絮状物,并且有许多游离细菌,表明 SBR 中 SVI 的上升不是因为丝状菌的过度增殖,而是由 于发生了黏性污泥膨胀。



(e) 黏性膨胀污泥革兰氏染色1000倍

(f) 黏性膨胀污泥纳氏染色1 000倍

# 图 4 不同形态污泥革兰氏染色和纳氏染色的镜检结果

Fig. 4 Microscopic examination results of different forms of sludge by Gram staining and Nessler staining

如图 5 所示,前 15 d 为驯化阶段,此阶段 每天投加生活污水,SVI 维持在 70 mL·g<sup>-1</sup>左 右,污泥沉降性能良好。驯化结束后,每天加 入以发酵液为碳源的配水,进水 COD 为 300~ 350 mg·L<sup>-1</sup>,经过 30 d 左右的运行,SBR 的 SVI 由最初的 70 mL·g<sup>-1</sup>升高至 150 mL·g<sup>-1</sup>左右,此 时未发生污泥膨胀。随着运行时间的推移,SVI 逐渐升高,最终达到 540 mL·g<sup>-1</sup>,泥水难以分 离,发生严重的黏性膨胀。剩余污泥在碱性发 酵吋会产生大量有机物,这些有机物主要是强 碱条件下剩余污泥中微生物细胞壁破裂,细胞 中流出的物质发酵产生的挥发性脂肪酸 (VFA),





在生物脱氮除磷过程中,VFA 是微生物容易利用的有机物。短时进水的运行模式也保障了 SBR 内具有较高的底物浓度梯度,同时在好氧阶段反应器内溶解氧充足。根据动力学选择理论,在底物

含量充足的条件下,绝大多数的菌胶团细菌比丝状菌的 KS 和 U<sub>max</sub> 值要高,因此,丝状菌生长受到 限制,菌胶团细菌生长占优势。与其他强碱相比,用 NaOH 调节 pH 时,污泥发酵混合液的脱水性 能较差;同种强碱条件下,温度为 35 ℃ 的发酵混合液脱水性能比 25 ℃ 差,虽然产生的有机物含 量较高,但是增加了发酵混合液黏性<sup>[23-24]</sup>。本研究剩余污泥在 35 ℃ 条件下发酵且用 NaOH 调节 pH,故产生的发酵混合液脱水性能差、黏度高。因此,将其作为碳源加入 SBR 内,会造成泥水分 离困难、沉降性能逐渐恶化,最终导致反应器内发生黏性膨胀。

### 2.2 污泥胞外聚合物分析

如图 6 所示,在黏性膨胀的过程中,EPS 总量变化不大,但 LB-EPS 含量逐渐增加,TB-EPS 含量逐渐降低,且 LB-EPS 含量变化幅度大于 TB-EPS。以上研究结果表明,EPS 总量与污泥沉降性能之间没有显著的相关性,应进一步研究 LB-EPS 和 TB-EPS 对污泥沉降性能的影响。

如图 7 所示, SVI 与 LB-EPS 之间呈现出相对较强的相关性 (R<sup>2</sup>=0.892 88), 这表明 LB-EPS 的大量存在会对污泥絮凝沉降产生不利影响。随着发酵液的不断投加, 泥水混合液脱水性能变差, 泥水分离困难, 导致污泥絮体结构松散, 产生具有较低密度且高度多孔的污泥絮凝物。LB-EPS 位于胞外聚合物的外层, 是可以向周围环境扩展的黏液层, 此时大量的结合水会进入污泥絮体中, 因此, 污泥絮体含水率不断增大, LB-EPS 含量也会逐渐增高。然而 TB-EPS 位于胞外聚合物的内层, 流变性较小, 与细胞之间的结合较为紧密, 能稳定地附着在细胞壁上。但是在污泥絮体外层结构逐渐开放、脆弱的过程中, TB-EPS 也会受到一定外部水力作用的冲击, 造成含量下降。但与LB-EPS 相比, 其含量的变化相对较小而且对污泥沉降性能的影响不显著。





#### 2.3 污泥表面物理特性分析

如图 8 所示,在污泥黏性膨胀的过程中, 污泥沉降性能 (SVI) 与污泥絮体的粒径大小之 间没有相关性 (*R*<sup>2</sup>=0.036 85),这表明在本研究 中污泥沉降性能的好坏对粒径大小没有影响。 这可能是因为活性污泥絮体的结构、组成成分 较为复杂,粒径只是对其表观尺寸的测量,并 不能反映其复杂的内部结构<sup>[25]</sup>。

图 9 为 SBR 不同阶段中 Zeta 电位绝对值 的变化情况,在污泥膨胀的过程中污泥絮体具 有净负表面电荷,且 Zeta 电位的绝对值呈现上



图 7 SVI与LB-EPS、TB-EPS的关系 Fig. 7 Relationships between SVI and LB-EPS,

SVI and TB-EPS





升的趋势。

图 10 为 SVI 数值与 Zeta 电位绝对值的比较结果。可以看出,两者呈正相关性 (*R<sup>2</sup>=0.837 71*),即 Zeta 电位绝对值越高,污泥絮体表面负电荷越多,絮凝沉降性能越差。在厌氧发酵的过程中,剩余污泥自身的 EPS 会由细胞相转化为溶解态,溶解态的 EPS 会携带负电荷,随着发酵液的不断投加,负电荷逐渐积累。本研究以 NaOH 调节 pH,Na<sup>+</sup>作为一价阳离子,不能中和大量的负电荷,不能压缩污泥絮体表面的双电层,因此,导致污泥表面的负电荷逐渐积累,进一步使颗粒间的静电斥力增加,从而打破静电斥力与范德华引力之间平衡,进而使系统中的细菌和絮状物难以相互吸附,污泥絮体处于扩张的状态,造成沉降性能的恶化。然而经典的 DLVO 理论<sup>[18]</sup>是基于粒子表面光滑、形状均匀的这个假设,但实际上,由于 EPS 的存在,活性污泥絮体表面极其复杂,因此,还应该研究 EPS 对 Zeta 电位的影响。



Fig. 9 Change of Zeta potential absolute value and RH Fig. 10 Relationships between SVI and the absolute value of Zeta potential, SVI and RH

如图 11 所示, LB-EPS 浓度与 Zeta 电位绝对值有显著相关性 (*R*<sup>2</sup>=0.885 29), TB-EPS 浓度与 Zeta 电位绝对值相关性较低 (*R*<sup>2</sup>=0.678 54)。污泥絮体表面电荷的数量取决于离子化基团的数量, LB-EPS 位于外层,含有的离子化基团数量较多,直接影响污泥絮体表面电荷的数量,其含量的变 化对污泥表面电荷的影响较大。TB-EPS 位于内层,其内部各种大分子排列紧密,与污泥絮体表面 电荷关联较小,所以其含量变化对 Zeta 电位影响有限。





图 9 为 SBR 系统内相对疏水性 (RH) 的变化情况。可以看出,随着污泥的 SVI 不断提高,污泥 的 RH 逐渐降低。通过比较 SVI 值与 RH(图 10) 可以发现,两者有一定的负相关性 (*R*<sup>2</sup>= 0.678 54),

这表明 RH 降低会导致沉降性能变差。当疏水作用克服污泥表面负电荷之间的静电斥力后,污泥中 菌胶团或单个细胞才能够相互靠近,絮体才能通过阳离子结合,最终通过氢键稳固絮体结构。以 上结果表明,活性污泥的絮凝沉降性能与污泥表面负电荷和污泥絮体的 RH 三者紧密相关,污泥表 面负电荷的积累会对污泥的疏水能力产生不利影响,进而导致污泥沉降性能变差。

由图 11 可见,与 TB-EPS(R<sup>2</sup>=0.717 82)相比较,LB-EPS(R<sup>2</sup>=0.776 68)与相对疏水性的相关性稍强。LB-EPS 中含有带电或极性官能团数量较多,在氢键的作用下,这些官能团易于与水分子相结合,形成一个含水率较高的黏液层,且会削弱絮凝物之间的结合作用,使污泥絮体处于扩张的状态,此时污泥具有更大的比表面积,疏水能力下降,含水率增加。而 TB-EPS 在内层,体积小且密度大,与细菌之间结合的较为紧密,而且含有较少量的带电官能团和极性基团,内部含有的结合水较少,其含量的较小变化不足以对污泥的相对疏水性能产生较大的影响<sup>[26-27]</sup>。

#### 3 结论

1)采用 SBR, 以剩余污泥碱性发酵液作为进水碳源, 经过 55 d 的运行后, SVI 逐渐升高至 540 mL·g<sup>-1</sup>, 最终发生黏性污泥膨胀。

2) 在发生黏性膨胀的过程中, EPS 总量变化并不大且与污泥沉降性能无显著相关性, 但其结构发生显著变化, LB-EPS/TB-EPS 比例由 0.92 增加至 2.92, 位于外层且结构松散的 LB-EPS 含量显 著增大, 位于内层且结构紧密的 TB-EPS 含量降低, 这是导致污泥絮体呈现松散状态的主要原因。 与 TB-EPS 相比较, LB-EPS 对污泥沉降性能、表面电荷累积、疏水能力的影响更显著。

3) 在黏性膨胀的过程中,污泥的表面性质对污泥沉降性能也会产生较大的影响,Zeta 电位绝对值越大,RH 越小,活性污泥的沉降性能越差。黏性膨胀污泥粒径与沉降性能之间并无直接相关性。

# 参考文献

- [1] 袁悦, 彭永臻, 金宝丹, 等. 氢氧化镁对剩余污泥碱性发酵及脱水性能的影响[J]. 中国环境科学, 2014, 34(7): 1790-1796.
- [2] 苏高强, 王淑莹, 郑冰玉, 等. 温度和污泥浓度对碱性条件下剩余污泥水解酸化的影响[J]. 环境工程学报, 2013, 7(4): 1231-1236.
- [3] TONG J, CHEN Y. Recovery of nitrogen and phosphorus from alkaling fermentation liquid of waste activated sludge and application of the fermentation liquid to promote biological municipal wastewater treatment[J]. Water Research, 2009, 43(12): 2969-2976.
- [4] 张超, 李本高, 陈银广. 影响剩余污泥脱水的关键因素研究进展[J]. 环境科学与技术, 2011, 34(S1): 152-156.
- [5] 陈滢, 彭永臻, 刘敏, 等. SBR法处理生活污水时非丝状菌污泥膨胀的发生与控制[J]. 环境科学学报, 2005, 25(1): 105-108.
- [6] 高春娣, 彭永臻, 王淑莹. 磷缺乏引起的非丝状菌活性污泥膨胀[J]. 中国环境科学, 2002, 22(1): 41-44.
- [7] GUO P S, HAN Q Y, XIAO Y L. Stability of sludge flocs under shear conditions[J]. Biochemical Engineering Journal, 2007, 38(3): 302-308.
- [8] SATOSHI T, JAEKOOK J, HIROSHI H, et al. Influence of extracellular polymers on electrokinetic properties of heterotrophic

bacterial cells examined by soft particle electrophoresis theory[J]. Colloids and Surfaces B: Biointerfaces, 2003, 29(2/3): 181-188.

- [9] MAHENDRAN B, JARED F, STEVEN N L. Protein and polysaccharide content of tightly and loosely bound extracellular polymeric substances and the development of a granular activated sludge floc[J]. Water Research, 2015, 82: 104-117.
- [10] LIU X M, SHENG G P. DLVO approach to the flocculability of a photosynthetic H<sub>2</sub>-producing bacterium, *Rhodopseudomonas acidophila*[J]. Environmental Science & Technology, 2007, 41(13): 4620-4625.
- [11] MIKKELSEN L H, KEIDING K. Physico-chemical characteristics of full scale sewage sludges with implications to dewatering[J]. Water Research, 2002, 36(10): 2451-2462.
- [12] JIN B, WILÉN B M, LANT P. A comprehensive insight into floc characteristics and their impact on compressibility and settleability of activated sludge[J]. Chemical Engineering Journal, 2003, 95(1/2/3): 221-234.
- [13] 龙向宇,龙腾锐,唐然. 胞外聚合物对活性污泥表面性质及其絮凝性能的影响[J]. 给水排水, 2008, 34(11): 164-168.
- [14] SPONZA D T. Properties of four biological flocs as related to settling[J]. Enzyme and Microbial Technology, 2004, 130 (11): 1289-1300.
- [15] WILÉN B M, JIN B, LANT P. The influence of key chemical constituents in activated sludge on surface and flocculating properties[J]. Water Research, 2003, 37(9): 2127-2139.
- [16] FELIPE M O, LEMA J, RAMÓN M, et al. Role of exopolymeric protein on the settleability of nitrifying sludges[J].Bioresource Technology, 2004, 94(1): 43-48.
- [17] SEVIOUR T, YUAN Z, LOOSDRECHT M C M V, et al. Aerobic sludge granulation: A tale of two polysaccharides[J]. Water Research, 2012, 46(15): 4803-4813.
- [18] WANG Z C, GAO M C, WANG Z, et al. Effect of salinity on extracellular polymeric substances of activated sludge from an anoxic-aerobic sequencing batch reactor[J]. Chemosphere, 2013, 93(11): 2789-2795.
- [19] 王红武,李晓岩,赵庆祥, 胞外聚合物对活性污泥沉降和絮凝性能的影响研究[J]. 中国安全科学学报, 2003, 13(9): 31-34.
- [20] DIERDONCK J V, BROECK R V D, VANSANT A, et al. Microscopic image analysis versus sludge volume index to monitor activated sludge bioflocculation: A case study[J]. Separation Science and Technology, 2013, 48(10): 1433-1441.
- [21] 李军, 刘国洋, 王昌稳, 等.一种测定颗粒污泥细胞相对疏水性的方法: CN201310172573.8[P]. 2013-08-14.
- [22] LI X Y, YANG S F. Influence of loosely bound extracellular polymeric substances (EPS) on the flocculation, sedimentation and dewaterability of activated sludge[J]. Water Research, 2007, 41(5): 1022-1030.
- [23] 朱建平, 彭永臻, 李晓玲, 等. 碱性发酵污泥脱水性能的变化及其原因分析[J]. 化工学报, 2013, 64(11): 4210-4215.

[24] NEYENS E, BAEYENS J, CREEMERS C. Alkaline thermal sludge hydrolysis[J]. Journal of Hazardous Materials, 2003,

97(1/2/3): 295-314.

[25] WU R M, LEE D J, WAITE T D, et al. Multilevel structure of sludge flocs[J]. Journal of Colloid and Interface Science, 2002,

252(2): 383-392.

[26] 张兰河, 李军, 郭静波, 等. EPS对活性污泥絮凝沉降性能与表面性质的影响[J]. 化工学报, 2012, 63(6): 1865-1871.

[27] 龙向宇,龙腾锐,唐然. 污泥龄对胞外聚合物组分与表面性质的影响[J]. 中国给水排水, 2008, 24(15): 1-6. (本 文 编 辑:曲 娜,郑晓梅,张利田)

# Effect of excess sludge fermentation liquid on the characteristics of viscous bulking sludge

GAO Chundi<sup>\*</sup>, HAN Hui, ZHANG Na, LI Yue, WANG Chuande, HOU Chunyan, PENG Yongzhen

School of Environment and Energy Engineering, Beijing University of Technology, Beijing 100124, China \*Corresponding author, E-mail: gaochundi@bjut.edu.cn

**Abstract** In order to solve the problem of sludge bulking caused by the excess sludge alkaline fermentation liquid as the external carbon source of domestic sewage with low carbon nitrogen ratio, a sequencing batch reactor (SBR) was used to systematically study the correlation between the settling performance and the influencing factors of the viscous bulking sludge when the excess sludge alkaline fermentation liquid was taken as influent carbon source. The results show that when the influent COD was 300~350 mg·L<sup>-1</sup>, the SVI of sludge increased gradually with the running time, and finally reached 540 mL·g<sup>-1</sup>, and viscous bulking for the sludge occurred. The negative charge on the surface of viscous bulking sludge increased from 0.62 mV to 29.49 mV, the relative hydrophobicity(RH) decreased from 44% to 19%, and SVI was negatively correlated with Zeta potential or RH, and their  $R^2$  values were 0.837 71 and 0.678 54, respectively. SVI was not correlated with sludge size. The total amount of extracellular polymer increased from 31 mg·g<sup>-1</sup> to 39 mg·g<sup>-1</sup>, but the ratio of LB-EPS to TB-EPS increased from 0.92 to 2.92. Compared with TB-EPS, LB-EPS was more strongly correlated with SVI, Zeta potential and RH with their own  $R^2$  values of 0.892 88, 0.885 29 and 0.776 68. The above results revealed the variation of viscous bulking sludge characteristics caused by taking fermentation liquid as external carbon source, which can provide reference for solving this problem in practical engineering.

Keywords viscous bulking; settlement performance; surface properties; extracellular polymeric substances