第 31 卷第 1期 2011年 1月

环境科学学报

A cta Scientiae C ircum stantiae

张照韩, 冯玉杰, 苏惠, 等. 2011. AO与 AAO 工艺去除雌激素效能对比及分析 [J]. 环境科学学报, 31(1): 26-32 Zhang ZH, Feng YJ, Su H, *et al* 2011 Comparison and analysis of estrogen removal efficiency in AO and AAO processes [J]. Acta Scientiae Circum stantiae, 31(1): 26-32

AO与 AAO工艺去除雌激素效能对比及分析

张照韩,冯玉杰*,苏惠,任南琪

哈尔滨工业大学城市水资源与水环境国家重点实验室,哈尔滨 150090 收稿日期: 2010-05-01 修回日期: 2010-06-10 录用日期: 2010-06-24

摘要: 为探讨不同污水处理工艺对雌激素类有机物的处理效能,本研究设计并同时运行了 AO和 AAO 两种污水处理工艺,在稳定运行条件下, 比较了两种工艺对各种常规水质指标和雌激素的去除状况. 试验结果表明, AAO 系统对污染物去除效能明显优于 AO 系统. AAO 对 COD, TN, NH₄⁺-N, TP及 TOC 的去除效能分别比 AO 高出 7 55%、20.90%、5 87%、21.25%和 3 96%; AAO 工艺对所选择的 3种雌激素 E_{1} , E_{2} , EE_{2} 的去 除率分别为 86 40%、92 30%和 73 60%,分别比 AO工艺高出 30.69%、19 70%和 36 33%,相比而言, AAO的去除效果更好. 分析表明, E_{2} 和 E_{1} 的去除主要是生物降解和污泥吸附的作用结果,而 EE_{2} 主要是通过污泥的吸附作用被去除; AAO 对雌二醇当量 (Estradiol Equiva Ent Quantity, EEQ)的衰减率比 AO 高出 22 59%,化学计算的 EEQ_{ca} 比实际生物测得的 $EEQ_{m cas}$ 要高,其比值为 1.57 ±0 62 雌激素活性的生物评 价是其化学分析的重要补充.

关键词: AO工艺; AAO 工艺; 雌激素; 雌激素活性; 去除

文章编号: 0253-2468(2011) 01-26-07 中图分类号: X703 1 文献标识码: A

Comparison and analysis of estrogen removal efficiency in AO and AAO processes

ZHANG Zhaohan, FENG Yujie^{*}, SU Hui, REN Nanqi

State K ey Laboratory of U rban W ater R esource and Environment, H arb in Institute of T echnology, H arb in 150090Received 1 May 2010,received in revised form 10 June 2010,accepted 24 June 2010

Abstract For investigating he removal efficiency of estrogenic organic compounds in different wastewater treatment process. AO and AAO processes were designed and conducted simultaneously to compare the removal status of the various conventional water quality indexes and estrogen at the stable operating conditions in this study. The results indicated that the pollutant removal efficiency of AAO process was markedly better than the AO process. The removal efficiency of COD, TN, NH_4^+ –N, TP and TOC in AAO system was higher than AO system for 7.55%, 20 90%, 5.87%, 21 25% and 3 96%, respectively. The removal efficiency of all the three selected estrogens (E₁, E₂ and EE₂) were 86.40%, 92 30% and 73 60%, respectively, which were higher than AO process for 30.69%, 19.70% and 36.33%. By comparison, the efficiency of AAO was much better. Analysis indicated that E₂ and E₁ was mainly removed by the biodegradation and adsorption of the sludge while EE₂ was mainly removed by the sludge adsorption. The decay rate of EEQ in AAO process was higher than AO process for 22 59%. The EEQ calculated from the estrogen concentration was higher than the EEQ determined by the yeast estrogen screen, and the ratio of them was 1 57 \pm 0.62. The estrogen is indicated by YES assay was in portant complementarity for estrogen chemical analysis

Keywords AO process, AAO process, estrogen; estrogenicity; removal

1 引言(Introduction)

近年来,环境中的雌激素问题逐渐引起了人们 的重视(Aurol *et al*, 2006).环境雌激素 (environmental estrogens)是指具有雌激素活性或拮 抗雄激素效应,能够模拟或干扰天然雌激素生理和 生化作用的一类化合物.这类化合物进入机体后, 干扰体内正常分泌物质的合成、释放、运转、代谢、 结合等过程,激活或抑制内分泌系统功能,从而破 坏其维持机体稳定性和调控的作用(Jiang 1997,

Supported by the K ey Project of N at ion al Natural Science Foundation of China (No. 50638020)

基金项目:国家自然科学基金重点项目 (Na 50638020)

作者简介:张照韩(1982—),男, E-mail hitzzh@ sina com; * 通讯作者(责任作者), E-mail yujie@ hit edu cn

Biography. ZHANG Zhaohan (1982—), male, E-mail hizzk@sina.com; * Corresponding author, E-mail yujie@hit.edu.cn

Tap iero *et al*, 2002). 雌激素主要包括天然雌激素 (雌酮、雌二醇、雌三醇等)和人工合成雌激素(乙炔 基雌二醇), 是由人类和动物经过代谢以硫酸苷或 葡萄糖酸苷健和的形式随尿液排放进入废水的 (Khanal*et al*, 2006). 先前的研究表明, 污水厂进 出水中都能检测到雌激素的存在, E_2 (雌二醇)的最 大浓度达到 150和 64 ng L^{-1} , 而 EE_2 (乙炔基雌二 醇)也分别达到 7和 42 ng L^{-1} (Cargouet *et al*, 2004, Temes *et al*, 2004). 尽管这些雌激素的浓度 很低, 但是它们在 ng L^{-1} 的浓度水平上就能对水生 生物产生内分泌干扰作用以及对生态系统造成负 面影响, 其生态 危害 不容忽视(Desbrow *et al*, 1998).

缺氧-好氧(AO)和厌氧-缺氧-好氧(AAO)工艺 以工艺简单、同时具备良好的脱碳脱氮除磷效能而 得到了广泛地应用(Chen et al, 1995, Lou 1996 Gao et al, 1999).然而,当前人们对污水处理工艺 研究的重点主要集中于提高脱碳、脱氮以及除磷的 效能,而有关污水中微污染物去除的研究较少.本 文以水体中典型的微污染物-雌激素为研究对象,考 察了两种工艺对雌激素废水的去除效能,对比了两 种工艺在去除雌激素方面的差异,并分析了雌激素 活性的变化状况.本文对评价污水处理工艺中雌激 素的去除和归趋有重要的参考价值.

2 材料和方法 (M aterials and methods)

21 实验试剂

雌酮(E₁)、雌二醇(E₂)、乙炔基雌二醇(EE₂)
以及二甲基亚砜(DM SO)是超纯级的,购自 Signa
公司,溶解于HPLC级甲醇中备用.无氨基酵母氮

碱、DO、SD溶液所用的各种氨基酸均为超纯级的, 购自 D ifco公司. HPLC级甲醇、乙酸乙酯、乙腈购自 D km a公司,超纯水为 M illi-Q 纯水仪制得. 其余试 剂均为国产分析纯试剂.

2 2 试验装置

AO和 AAO 反应器均为有机玻璃制成,工艺流 程如图 1所示.其中,AO 反应器是按照哈尔滨市太 平区污水处理厂实际运行的工艺及设计参数进行 设计的,缺氧段和好氧段的体积比为 1:4 有效容积 10L AAO 反应器按照现行应用最普遍的设计比例, 厌氧段、缺氧段及好氧段的体积比为 1:1:3 有效容 积 5L 两反应器进水、混合液回流及污泥回流均采 用兰格蠕动泵输送,并通过乳胶管将各个反应区联 系起来形成循环系统,好氧段采用鼓风机曝气,好 氧池出水经竖流式沉淀池进行泥水分离后排放.



图 1 AO和 AAO工艺流程图

Fig 1 Process flow charts of the AO and AAO processes

两种反应器的设计参数分别见表 1.

反应器名称	进水流量 /(ml min ⁻¹)	HRT /h	SRT /d			DO	
				硝化回流	污泥回流	$/(m g L^{-1})$	
AO	10	8	15	2	1	3. 8	
AAO	21	8	15	1 4	1	3. 8	

表 1 工艺设计参数

23 试验用水

试验用水为蔗糖、乙酸钠和可溶性淀粉为碳源 自配生活污水,并投加必要的氮、磷无机盐和适量 的微量元素 Zn^{2+} 、 Mn^{2+} 、 Co^{2+} 、 Nn^{2+} 等. 设计进水 COD为 470 mg L^{-1} 、BOD₅为 250 mg L^{-1} 、NH⁴₄ -N 浓度为 55 mg L^{-1} 、SS浓度为 250mg L^{-1} 、污泥负荷 为 0 131 kg kg⁻¹ d⁻¹、MLSS为 2 500 mg L^{-1} . 投加 3种雌激素 E_1 、 E_2 、 EE_2 浓度均为 $10 \mu_g L^{-1}$. 接种污 泥采用太平区污水处理厂的活性污泥.

2 4 分析方法

NH⁴₄-N: 纳氏试剂比色法 (APHA, 1995); TP. 氯化亚锡还原光度法 (APHA, 1995); COD_c; 重铬 酸钾法 (APHA, 1995); TN和 TOC: 催化氧化差值燃 烧法 (APHA, 1995).

© 1994-2012 China Academic Journal Electronic Publishing House. All rights reserved. http://www.cnki.net

雌激素 E₁、E₂ EE₂采用高效液相色谱仪 (岛津 LC-10AT VP)测定 (Feng *et al*, 2010). 使用 shimpack VP-ODS C₁₈色谱柱 (150mm × 4 6mm); 流动相 为乙腈和水 (50:50, V/V); 流动相流速 1.0 mI•m in⁻¹; 柱温 25℃; 紫外检测器波长: 280mm; 进 样量: 20^µL

由于雌激素浓度很低,采用固相萃取法(SPE) 对水样进行富集(Pinto et al, 2000). 500mL水样 首先用 0 5m of L⁻¹盐酸调节至弱酸性(pH 3 0),运 用 ENVI C₁s固相萃取柱进行富集. 预先依次用 5mL 甲醇, 5mL乙酸乙酯和 5mL超纯水活化 SPE 柱,然 后将调节 pH 后的水样以 8mL• min⁻¹的流速过柱, 去除流出液,在过柱完毕后继续抽空 30m in,以尽量 去除 SPE 柱中的水分,再用 10mL乙酸乙酯分两次 洗脱 SPE 柱,合并洗脱液,用热处理后的无水硫酸 钠脱水,再在 40℃水浴中用微氮气流缓缓吹至近 干,随后溶解于 0.5mL的乙腈以备 HPLC分析.进 行了多组平行加标回收率试验,3种雌激素的回收 率分别为 E₁: 94 22%、E₂: 100 18%、EE₂: 91.09%.

雌激素活性采用中科院生态环境中心建立的 酵母双杂交雌激素活性评价方法 (Ma et al, 2005),试验用的酵母菌由王子健教授惠赠.试验方 法如下:将酵母菌株接种至 SD 培养基中,在 30℃、 130f m in⁻¹条件下培养过夜. 将菌液运用 SD 培养液 稀释至 OD₆₀₀值为 0 75 左右, 移取稀释 后菌液 0.995m L于 1.5m L离心管中,加入 5¹¹ L待分析的样 品(提取方法如上,最终溶解在 DM SO 中),混合均 匀. 每个样品设 8个梯度, 每个梯度做 3个平行测 试. 随后从离心管中吸取 200 µL样品至 96孔板中, 在 30℃、800 f m in⁻¹条件下震荡 2h 培养结束后, 测 定菌悬液的 OD₅₉₅值, 随后每孔弃去 150^µL 在分别 加入 120µL测试缓冲液和 20µL氯仿,在 30°C、1200 rmin⁻¹条件下培养 15min 然后向每孔分别加入 40^µL ONPG, 于 30[℃]、800r• m in⁻¹下培养显色 60m in 显色结束后,每孔加入 100^µL碳酸钠溶液 (lmol L⁻¹),在 30℃、800 f m in⁻¹下培养 10m in以终 止显色反应. 分别从每孔吸取上清液 200^µL至新 96 孔板中, 测定 420m 处吸光度. 同时, 以 5^µL DM SO 做阴性对照,以 5μ L 溶有 E_2 的 DM SO 做阳性对照. β-乳糖苷酶活性按下式计算:

$$U = \frac{OD_{420} - OD'_{420}}{t \times V \times OD_{595}}$$
(1)

式中, t为加入 ONPG 到溶液显色时的反应时间

(m in); V为菌液体积 (m L); OD₅₉₅、OD₄₂₀分别为菌液 在 600 420nm 处的吸光度值; OD'₄₂₀是空白对照在 420nm 处的吸光度值.

对于处理的样品,通过计量效应曲线可以计算 出样品的 EC₅₀值.样品的雌激素活性可以运用雌二 醇当量(EEQ)来表达,可用下式计算:

$$EEQ = \frac{EC_{50 E_2}}{EC_{50 \#E_2}}$$
(2)

式中, $EC_{50 E_2}$ 是雌二醇的 EC_{50} 值, 本实验室所测得的 值为 18 22 ng L^{-1} ; $EC_{50 \#B}$ 是实际样品的 EC_{50} 值.

3 结果 (Results)

31 常规指标的去除效能及分析

两反应器经过 10d的启动期之后, 出水各项常 规指标均趋于稳定, 表明反应器达到稳定的运行状 态.表 2是两反应器稳定阶段出水中各单元常规指 标测试结果.由表 2可知, AAO 厌氧段内的 COD 平 均值为 215mg L⁻¹, 平均去除率为 54 29%, 对 COD 去除的贡献率为 57.70%.而 AO 在缺氧段内 COD 有明显去除, 其去除率为 54 4%, 对整个 COD去除 的贡献率为 64%. COD 快速降低的主要原因有两方 面, 一是回流液对进水 COD 的稀释作用, 二是厌氧 或缺氧污泥对 COD 的快速吸附作用.相比之下, AO 出水中 COD 平均值为 63.3 mg L⁻¹, 去除率在 81.48% ~ 90 31%之间, 平均为 86 54%; 而 AAO出 水 COD 平均值为 27.8 mg L⁻¹, 去除率为 92 82% ~ 95 01% 之间, 平均为 94 09%. AAO 对 COD的去 除有明显的优势.

由表 2和图 2可以看出, AAO 对氨氮和总氮的 去除也优于 AO 工艺. AAO 对总氮和氨氮的去除率 分别为 77. 1% 和 76 7%, 高于 AO 的 56 2% 和 70. 8%. AAO 厌氧段中由于吸附和稀释作用, 氨氮 有明显的减少; 而缺氧池内存在大量的反硝化细菌 进行反硝化脱氮, 硝酸盐氮大幅下降, 对总氮去除 贡献率最大. 而 AO反应器由于没有厌氧池, 以兼性 厌氧细菌为主的反硝化细菌数目较少, 降低了 NO⁻² 和 NO⁻³ 反硝化的作用效果, 故其脱氮效率较低.

AAO对总磷的平均去除率是 73 44% 也远高于 AO的 52 19%.表 2中 AAO厌氧池内 TP的负去除 率和负贡献率表明聚磷菌在厌氧环境下的放磷作 用,而在好氧池内,聚磷菌便进行了聚磷作用.这一 严格的厌氧、好氧交替过程使活性污泥产生了状态 良好的聚磷菌,并规律地发挥其放磷吸磷作用.AO

© 1994-2012 China Academic Journal Electronic Publishing House. All rights reserved. http://www.cnki.net

表 2 运行稳定时两工艺各单元常规指标变化

由于没有严格厌氧条件, 聚磷菌的放磷作用受到限 制, 除磷效果不佳.

Table 2		Conventional index changes in each unit of the two processes under stable operation conditions					
检测项目		COD	NH_4^+ –N	TP	TN	TOC	
进水		470 4 ±7. 5	54.5±08	3 2±0 1	62.68	297.4	
AO工艺	缺氧池	209 8 ±6. 5	33.1±1.5	2 48±0 12	28. 92	65. 2	
	好氧池	95 2 ±4. 4	23. 3±1 9	157 ± 0.06	26. 78	20. 5	
	出水	63 3 ±9. 4	15.9 \pm 10	1 53±0 09	27.44	21. 0	
AAO工艺	厌氧池	215 0 ±40. 9	29.3±6 1	3 5±0 2	45. 26	69. 3	
	缺氧池	122 5 ±22. 7	21. 2 ± 2 0	1 9±0 5	20. 98	57. 2	
	好氧池	45 5 ±11. 1	17.5±24	1 0±0 2	18.00	18.5	
	出 ⁊k	278 + 37	127 ± 19	0.85±0.08	14 34	87	



AO and AAO processes

32 3种雌激素去除比较

AO和 AAO 工艺经过 40多天的运行,各常规指 标均保持稳定,分别隔天对反应器各处理单元进行 取样分析雌激素含量,共取样 4次,计算平均值及标 准偏差. 各处理单元中 3种雌激素的平均浓度及去 除率见图 3 由图可知, AO反应器对 3种雌激素的 去除率分别为: E₁ 55 71%、E₂ 72 60%、EE₂为 37.27%.其中, E,的去除效果最为明显, 而 EE,去除 效果最差.这与所选雌激素物质的特性有关.物质 的 \log_{M} m值决定了其与污泥的吸附能力, E_{1} , E_{2} 和 EE2的 logKow 值分别为 3 43 3 94 和 4 15(Lai et al, 2000). Rogers等发现当化合物的 logKow 值 在 2 5 以下时, 表现出低的吸附能力; 在 2 5~4 0 之间时表现出中度的吸附能力;大于 4 0时,表现出 高的吸附能力 (Rogers, 1996). 所以在 3种雌激素 中 EE2在污泥上的吸附能力最强. 3种雌激素中, E2 能够快速的被微生物降解, E1可以被微生物降解但

速度较慢,而 EE_2 几乎不能被微生物分解(Liet al, 2005). 我们在实验室同时也进行了 3种雌激素的间 歇吸附和生物降解试验,发现 E2能很快被降解(准 一级降解速率常数为 0 026 h^{-1}),并产生中间产物 E₁, 而 E₁也能被生物降解, 速率要慢许多 (准一级 降解速率常数为 1.88 h^{-1}), 而 EE₂经过 48h的生物 降解其浓度基本保持不变.且 3种雌激素在活性污 泥上均有很强的吸附作用,这与文献所述观点一致 (此部分内容将另文发表). 由此, 反应器对 E₁和 E₂ 的去除机制主要为生物降解和污泥吸附,而 EE₂的 去除机制主要为污泥吸附.3种雌激素在进入缺氧 池之后,浓度的明显减少主要是缺氧污泥的快速吸 附以及回流液的稀释作用所致.此外, E 是 E 好氧 生物降解过程中主要的中间产物,并且由于其生物 降解速率不一致, E_2 降解时产生了大量 E_1 积累, 这 也很大程度上影响了 Ei的去除效能,出水中 3种雌 激素的含量都低于好氧池,表明吸附对其去除有重 要的作用,并且雌激素在短时间内没有释放的现象.

由图 3可知, AAO 对 3种雌激素的平均去除效 率分别为: E₁ 86 40%、E₂ 92 30%、EE₂ 73.60%,比 AO 系统的去除率分别高出 30 69%、19.70% 和 36.33%,表明 AAO 在去除雌激素方面也比 AO 具 有明显的优势.产生这种现象的原因主要有:一是 AAO 中严格的厌氧--好氧环境构建了系统中良好的 脱氮除磷菌群结构,这种特性的污泥可能更有利于 雌激素的吸附,同时也有研究表明良好的硝化环境 可以提高雌激素的降解特性 (Forrez *et al*, 2009); 二是 AAO比 AO 多了严格厌氧段,厌氧污泥对雌激 素的吸附和生物降解也能提高雌激素的去除效能, 3 种雌激素在厌氧池里的去除率分别是: E₁ 19 63%、 E₂ 27.50%、EE₂ 3 30%.在 AAO 系统中, 3种雌激

29

素去除效果的顺序及去除机制和 AO 相似, 只是其 去除率大幅提高. 好氧池对 E₂和 E₁去除的贡献最 大, 而缺氧池对 EE₂去除的贡献最明显.



图 3 AO和 AAO工艺对 3种雌激素的去除效能 Fig 3 Rem oval efficiency of three estrogens in the AO and AAO processes

33 雌激素活性去除效能比较

图 4给出了运用重组基因酵母法所获得的两工 艺系统各处理单元雌激素活性平均当量值及去除 率. 由图可知, 进水的 EEQ 为 17.86 µg L⁻¹, AO 和 AAO 工艺最终出水的 EEQ 分别为 7.47 和 3.44 $\mu_g L^{-1}$, 总去除率分别为 58 09% 和 80 68%, 显然 AAO对雌激素活性的去除也有明显的优势,这与之 前 3种雌激素的去除相一致. 对于 AO 工艺. 在缺氧 段 EEQ 有明显的去除 (去除率达到 58 38%), 这是 由于在缺氧池内污泥对 3种雌激素的快速吸附导致 水相的雌激素活性物质减少所致.而在后续的处理 单元, EEQ保持基本恒定, 然而在之前的分析中 3 种雌激素浓度都逐渐降低,这可能是由于在 3种雌 激素生物转化的过程中产生的中间产物具有雌激 素活性的物质,从而表现为整体上 EEQ 恒定的现 象. 对 AAO 系统而言, 厌氧段 EEO 的去除率为 59.58%, 占总去除率的 73 9%, 这也与 AAO 厌氧 段 3种雌激素浓度的快速降低相一致. 在缺氧池中. EEO 继续降低, 到好氧池达到最低值, 仅有 2 44 $\mu_g L^{-1}$,此时 EEQ 去除率为 86.31%. 而经过二沉 池之后,出水 EEQ 有所回升,这可能是由于在沉降 的过程中污泥上所含有的雌激素活性物质重新溶 解所致.此外,我们还对 AO和 AAO 工艺系统污泥 回流液中的 EEQ 进行了测定, 分别为 6 59和 4 22 $\mu_g L^{-1}$,这表明在污泥脱水液中也含有雌激素活性 物质.

由雌激素活性物质的浓度也可计算雌二醇当量 (Calculated Estradiol Equivalent Quantity

 EEQ_{a1}),其定义为环境雌激素的浓度与该物质的相 对雌激素活性的乘积之和 (Ne kon *et al*, 2007),即 $EEQ_{a1} = \sum (C_i \times EEF_i)$ (3) 式中, C_i 为某一环境雌激素的浓度; EEF_i 为该环境雌

激素的相对雌激素活性.其中,本实验室所测得的 E₁、E₂和 EE₂的相对雌激素活性分别为 0.06 1.00 和 0.77.





图 5给出了两处理系统各处理单元计算所得 EEQ。和实际生物检测所得 EEQ 之间的关系.由图 可知,对于所有样品,化学计算和生物分析所得的 EEQ 都在同一个数量级上,尽管大部分化学计算的 EEQ 都大于生物实际所测得的值.所有样品的化学 计算的 EEQ cal与生物实测的 EEQ meas的比值为 1.57 ±0.62,产生这种现象的原因有可能是生物测定时 实际样品中多种雌激素混合时所产生的拮抗效应 所致.此外,在所考察的浓度范围内,计算所得的 EEQ_{cal} 与生物实测的 EEQ_{meas} 之间有一定的相关性, 关系式为: $EEQ_{cal} = 0$ 7928 $EEQ_{meas} + 4$ 4783, $R^2 =$ 0.6182 尽管两者的相关性不是很好,但是它们之间 有相同的变化趋势,也表明生物评价雌激素活性的 方法能很好地表征反应器对雌激素的去除状况,是 化学分析的重要补充.



图 5 两工艺中计算的与实测的雌激素活性之间的关系

Fig. 5 Relationship between the calculated EEQ and determined ${\rm EEQ} \ \mbox{in the two processes}$

4 结论 (Conclusions)

1) AAO 对常规指标的去除效能明显的优于 AO 系统, 其对 COD, TN、NH⁴₄-N、TP 及 TOC 的去除效 能分别比 AO 高出 7. 55%、20 9%、5 87%、21 25% 和 3 96%.

2)AO和 AAO系统对 3种雌激素都有一定的 去除效果,而 AAO的效能更好一些,两种系统对 3 种雌激素的去除效能的顺序为: $E_2 > E_1 > EE_2$,其去 除机制 E_2 和 E_1 为生物降解和污泥吸附,而 EE_2 主要 是污泥吸附.

3) AAO 对 EEQ 的去除率比 AO 的高出 22.59%,化学计算 EEQ al比生物实测的 EEQ eas要 高,其比值为 1.57 ±0 62,并且两者存在一定的相 关性.

责任作者简介: 冯玉杰 (1966—), 女, 教授, 博士生导师, 主要从事环境电化学理论与技术、生物能源、城市水系统水质转化规律及环境控制理论与技术研究等. 通讯地址:哈尔滨工业大学二校区 2452 信箱, 邮编: 150090 电话: 0451-86283068, E-mail yujie@ hit edu en

参考文献 (References):

- APHA. 1995. Standard Method for the Examination of Water and Wastewater (19 th edition) [M]. Washington, DC: American PublicHealth Association
- Auriol M, Fikli-Meknassi Y, Tyagi R D, et al. 2006 Endocrine disrupting compounds removal from wastewater a new challenge [J]. Process Biochem, 41(3): 525-539
- Cargou et M, Perdiz D, Mouatassin-Souali A, et al. 2004 A ssessment of river contamination by estrogenic compounds in Paris area (France) [J]. SciTotal Environ, 324(1-3): 55-66
- 陈凤冈,李伟光,潘桂珉,等. 1995. 缺氧-好氧生物膜氮技术的研究[J]. 中国环境科学, 15(2): 135-139
- Chen F G, LiW G, Pan G M, *et al.* 1995 Study on denitrification by an oxie-aerobic biofiln process[J]. China Environmental Science, 15(2): 135-139(in Chinese)
- Desbrow C, Routledge E J Brighty G C, et al. 1998 Identification of estrogenic chemicals in STW effluent 1. Chemical fractionation and in vitro biological screening [J]. Environ Sci Technol. 32 (11): 1549-1558
- Feng Y, Zhang Z, Gao P, et al. 2010 Adsorption behavior of EE₂ (17alpha-ethinylestradiol) onto the inactivated sewage sludge K in etics, thermodynamics and influence factors [J]. J H azard Mater 175(1-3): 970–976
- For rez I, Carballa M, Noppe H, *et al* 2009. In fluence of manganese and ammonium oxidation on the removal of 17 alphaeth inylestradiol (EE_2) [J]. Water Res 43(1): 77-86
- 高廷耀,夏四清,周增炎. 1999.城市污水生物脱氮除磷工艺评述 [J].环境科学,20(1):110-112
- Gao T Y, Xia S Q, Zhou Z Y. 1999. Summary on the technologies of biological nitrogen and phosphorus removal from municipal wastewater[J]. Environmental Science, 20(1): 110–112(in Chinese)
- 蒋学之. 1997. 环境雌激素对人类健康的潜在影响 [J]. 中国公共卫生, 13(4): 251-252
- Jiang X Z 1997. The potential inpact of environmental estrogens on human health [J]. China Public Health, 13(4): 251–252(in Chinese)
- Khana IS K, Xie B, Thompson M L, et al 2006. Fate, transport and biodegradation of natural estrogens in the environment and engineered systems [J]. Environ Sci Technol. 40 (21): 6537-6546
- LaiK M, Johnson K L, Scrinshaw M D, et al 2000 Binding of waterborne steroid estrogens to solid phases in river and estuarine systems[J]. Environ SciTechnol 34(18): 3890-3894
- LiFS, Yuasa A, Obara A, et al 2005 A erobic batch degradation of 17-beta estradiol(E₂) by activated sludge Effects of spiking E2 concentrations M LVSS, and temperatures [J]. Water Res 39 (10): 2065-2075

娄金生. 1996 AAO生物脱氮除磷工艺的探讨 [J]. 中南工学院学 报, 10(2): 36-42

© 1994-2012 China Academic Journal Electronic Publishing House. All rights reserved. http://www.cnki.net

- Lou J.S. 1996. Discussion on biological phosphorus and nirogen removal with AAO process [J]. Journal of Central-South Institute of Technology, 10(2): 36-42(in Chinese)
- MaM, LiJ WangZ J 2005 Assessing the detoxication efficiencies of wastewater treatment processes using a battery of bioassays/ biomarkers[J]. Arch Environ Contam Toxicol 49(4): 480-487
- Nelson J Bishay F, van Roodsekar A, et al 2007. The use of in vitro bioassays to quantify endocrine disrupting chemicals in municipal wastewater treatment plant effluents[J]. SciTotal Environ, 374 (1): 80-90
- PintoGMF, Jardin ICSF. 2000. Use of solid-phase extraction and high-performance liquid chromatography for the determination of

triazine residues in water validation of the method [J]. J Chromatogr A, 869(1-2): 463-469

- Rogers H R 1996. Sources behaviour and fate of organic contaminants during sewage treatment and in sewage sludges [J]. Sci Total Environ, 185 (1-3): 3-26
- Tapiero H, Ba G N, Tew K D. 2002 Estrogens and environmental estrogens [J]. Bim edicine & Pham acotherapy, 56(1): 36-44
- Temes T A, Hermann N, Bonerz M, *et al* 2004 A rapid method to measure the solid-water distribution coefficient (K-d) for pharm aceuticals and musk fragrances in sew age sludge[J]. Water Res. 38(19): 4075-4084