回灌型准好氧填埋场脱氮特性及加速 稳定化研究

霍守亮^{1,2} 席北斗^{2*} 樊石磊^{2,3} 苏 婧¹ 刘鸿亮² (1. 北京师范大学环境学院,北京 100875; 2. 中国环境科学研究院,北京 100012; 3. 北京工业大学建工学院,北京 100022)

摘 要 采用 2个模拟填埋生物反应器,1号柱渗滤液简单回灌,2号柱为渗滤液回灌准好氧联合运行方式,研究了渗 滤液回灌准好氧生物反应器填埋场的脱氨特性及加速垃圾稳定化特性。研究结果表明:渗滤液回灌准好氧填埋场具有很 强的脱氮能力,2号柱由厌氧运行方式改为准好氧条件下,渗滤液中的氨氮和凯式氮浓度分别由最大值的 3 198 mg/L和 3 345 mg/L降低到第 160 d的 73 mg/L和 81 mg/L,去除率分别为 97.7%和 97.6%,pH快速升高到 8.0左右,COD浓度快速 降低。渗滤液中溶解性有机物 (DOM)分级结果表明,2号柱 HA和 FA含量的增加明显快于 1号柱。2号柱 DOM的三维荧 光光谱特性发生了较大变化,荧光基团从 60 d结构简单的类蛋白物质转变为 95 d结构复杂的类胡敏酸和富里酸物质,而 1 号柱渗滤液 DOM荧光基团一直是结构简单的类蛋白物质。结果表明回灌准好氧生物反应器填埋场的稳定化速度远快于 简单回灌的生物反应器填埋场。

关键词 渗滤液 生物反应器填埋场 三维荧光光谱 溶解性有机物中图分类号 X705 文献标识码 A 文章编号 1673-9108(2008)02-0253-07

Nitrogen removal and accelerating the stabilization of waste in recirculated sem i-aerobic bioreactor landfills

Huo Shouliang^{1,2} Xi Beidou² Fan Shile1^{2,3} Su Jing¹ Liu Hongliang² (1. Environment School, Beijing Normal University, Beijing 100875; 2. China Research Academy of Environmental Sciences, Beijing 100012;
3. College of Architecture and Civil Engineering, Beijing University of Technology, Beijing 100022)

Abstract Two simulated landfill bioreactors were established, in which column 1 was leachate recirculated only, column 2 was operated by leachate recirculated combining with sem i-aerobic. The removal rate of ammonia nitrogen and accelerating the stabilization process of waste in bioreactor landfill were investigated Results demonstrated that there was strong nitrogen removal ability in the sem i-aerobic bioreactor landfill. When the operation mode was changed from anaerobic mode to sem i-aerobic mode in the 60 th day, the ammonia nitrogen and Kjeldahl nitrogen concentration was respectively dropped from 3 198 mg/L and 3 345 mg/L to 73 mg/L and 81 mg/L at 160 days. The removal rate respectively was 97.7% ang 97.6%. pH was increased to about 8.0 and COD concentration of simulated bioreactor landfill column 2 was dropped quickly. The results of DOM fractionation showed that the content of hum ic-acid (HA) and fulvic-acid (FA) from column 2 leachates increased more fast than those of column 1. The three-dimensional excitation-emission matrix fluorescence spectroscopy (3DEEM) characteristic of dissolved organic matter(DOM) changed greatly, and fluorescence peak changed from protein-like fluorescence at 60 d to hum ic-like and fulvic-like florescence in column 2. But fluorescence peak of leachate to DOM was protein-like fluorescence at 60 d and 95 d in column 1. Those indicated that the operation of leachate recirculated combining with sem i-aerobic accelerate stabilization process

Key words leachate; bioreactor landfill; three-dimensional excitation-emission matrix fluorescence spectroscopy(3DEEM); dissolved organic matter 基金项目:国家重点基础研究发展计划项目(2005CB724203)

卫生填埋是我国城市生活垃圾最常用的处理方法,而填埋过程产生的渗滤液和气体是周围环境的 潜在污染源,对环境的影响将持续数十年。由此,各 国学者开始强调将垃圾填埋场作为生物反应器来运 收稿日期:2007-06-15;修订日期:2007-10-08 作者简介:霍守亮(1981~),男,博士研究生,主要研究方向:水污染 控制及废物填埋场污染控制。

E-mail: huoshouliang@126.com

*通讯联系人

行以加快垃圾的降解和稳定化[1~10],对渗滤液进行 原位处理。但渗滤液回灌导致的大量氨氮积 累^[11~14],水质变化大,低碳氮比增加了外排渗滤液 生化处理的难度。好氧型生物反应器填埋场对垃圾 的降解速度明显快于厌氧填埋场,目前在国外有许 多中试和生产规模的试验相继开展^[3,16~20]。但需 建强制通风设备,运行管理复杂,消耗较多的能 源^[20]。近年来,一些研究者开始研究准好氧填埋技 术^[21~29],准好氧填埋无需动力供氧,空气自然通入, 使得填埋场内部存在好氧区域,有利于硝化反应和 反硝化反应同时进行,使得渗滤液得到处理,同时加 快垃圾的稳定化。国外有关填埋过程中渗滤液水溶 性有机物 (DOM)化学和光谱学特性也有部分报 道^[30~33]。本文将渗滤液回灌和准好氧填埋结合起 来 .建立回灌型准好氧生物反应器填埋场 .研究其对 氮和有机物的去除特性,以及渗滤液能够全部被原 位处理的运行方式,同时通过分析渗滤液中 DOM 分级含量的变化和三维荧光光谱 (3DEEM)特性,探 讨判断填埋场内部的稳定化程度的快速方法。

1 材料与方法

1.1 实验装置

实验采用 2个有机玻璃柱,柱高 1.2 m,内径 200 mm,填埋柱有效容积 31.4 L,上部设回灌水箱, 外部包 1 cm厚聚氨酯硬泡保温材料,下部设置出水 口和回灌水箱相连,准好氧填埋柱下部设通风管,见 装置示意图 1。

1.2 垃圾与装填

新鲜垃圾取自垃圾车刚卸下垃圾,经过初步分 拣去除塑料袋和大块无机废物,运回实验室后进一 步分拣混合,取样进行垃圾组成分析,其中:厨余 (70.3 ±8.3)%;纸(10.2 ±2.1)%;塑料(8.1 ± 1.9)%;织物(1.2 ±0.6)%;金属(0.2 ±0.1)%;其 他(1.0 ±0.2)%。实验柱下部填入 10 cm厚的砾 石,防止出水口堵塞,对照填埋柱(简称 1号柱)和 准好氧填埋柱(简称 2号柱)分别装填 17.33 kg垃 圾,垃圾装入后上部填入 10 cm厚的细砾石,上部加 布水器,加上密封盖。

1.3 运行方式

1号柱为对照柱,只有简单渗滤液回灌,2号柱 在实验开始前 2个月内渗滤液简单回灌,2个月后 打开通风管的阀门,模拟准好氧填埋,渗滤液回灌频 率为 2 d一次,1号柱是每 2 d打开填埋柱下部阀 门,将填埋柱内渗滤液全部放空,2号柱渗滤液连续 排入回灌水箱,用蠕动泵将水箱里的渗滤液全部回 灌至填埋柱内,每 6 d模拟降雨一次,模拟降雨量 300 mL。试验在恒温室内进行,温度控制在(33 ± 2)。



(1号柱:渗滤液简单回灌;2号柱:回灌型准好氧填埋柱) Fig 1 Schematic diagram for simulated anaerobic and semi-aerobic reactors

1.4 采样与分析方法

每次在蠕动泵开启回灌之前,打开取样点阀门, 取样分析,每 2 d取样一次。氨氮(纳氏试剂光度 法)、凯式氮(蒸馏滴定法),COD(快速密闭催化消 解法)、BOD₅(稀释接种法)、pH(Sartorius PB-10型 pH计)。按照文献报道的方法^[34~36]将 DOM 分离 为胡敏酸(HA)、富里酸(FA)和亲水性有机物 (HyD 3个组分。

DOM的三维荧光光谱测定:渗滤液在 4 , 12 000 r/min下离心 20 min,上清液过 0.45 µm的滤 膜,滤液中的有机物即为 DOM,测定其有机碳含量 (SH MADZU TOC-5000型 TOC测定仪),采用 Perkin Emer Luminescence Spectrometer LS50B 荧光光 谱分析仪测定 DOM 的三维荧光光谱,发射和激发 单色器的扫描速度均为 1 200 nm/min,发射单色器 狭缝宽度 10 nm,激发单色器狭缝宽度 10 nm。荧光 激发谱从 200 nm扫描到 480 nm,荧光发射光谱从 200 nm扫描到 600 nm。三维荧光光谱采用等高线 的形式表示, X坐标轴表示发射波长, Y坐标轴表示 激发波长,等高线之间的荧光强度间隔 50个单位。

2 结果与分析

2.1 氮的去除特性

图 2为渗滤液氨氮和凯式氮浓度的变化过程。 厌氧条件下,两填埋柱渗滤液氨氮浓度在填埋初期 均迅速升高,在 40 d后基本保持稳定,主要是因为 在填埋初期填埋场内部主要以氨化细菌和淀粉分解 菌为多,而渗滤液中氨氮和凯式氮主要来自于垃圾 中的蛋白质的水解过程,当渗滤中氨氮浓度达到一 定浓度对氨化细菌的氨化作用产生抑制,由于厌氧 条件下氨氮是稳定的,造成回灌过程中的氨氮积 累^[37],因此,1号柱渗滤液氨氮和凯式氮浓度始终 保持较高的浓度。



Fig. 2 Variation of ammonia nitrogen

and Kjeldahl nitrogen concentration



Fig. 3 Variation of COD concentration

2号柱在 60 d时运行方式改为准好氧后,氨氮 和凯式氮浓度在短暂缓慢下降后迅速下降,因为通 过自然通空气造成填埋柱内存在好氧环境,促进了 硝化细菌的生长,对氨氮进行硝化,一部分硝酸盐氮 在填埋柱内存在厌氧环境内进行反硝化,另一部分 硝酸盐氮通过渗滤液回灌在厌氧区进行反硝化。渗 滤液中的氨氮和凯式氮浓度分别由最大值的 3 198 mg/L和 3 345 mg/L降低到第 160 d的 73 mg/L 和 81 mg/L,去除率分别为 97.7%和 97.6%。实验 结果表明回灌准好氧填埋场具有较强的原位脱氮能 力,避免了排放的渗滤液在场外需要处理,降低了填 埋场的运行费用。已有研究者^[38]报道通过自然通 风(半好氧填埋/准好氧填埋)或者通过强制曝气, 可以降低渗滤液的氨氮和有机物浓度,实现原位脱 氮和降低渗滤液的有机负荷。在填埋后期渗滤液中 有机碳主要为腐殖酸类,结构复杂,难以降解,下文 另有论述,准好氧填埋场在原位脱氮过程中可以充 分利用渗滤液中易降解的有机物作为碳源,避免了 回灌型填埋场后期氨氮大量积累,碳源不足,难以有 效生物脱氮问题。

2 2 准好氧对垃圾稳定化进程的影响

1号柱和 2号柱在实验开始后 .渗滤液 COD 浓 度逐渐升高,在 65 d和 55 d达到最大值,分别为 90 240 mg/L和 82 600 mg/L,然后开始降低,1号柱 的 COD 浓度下降缓慢 (图 3),主要是有机物的水解 酸化造成有机酸积累,pH值上升缓慢(图 5),抑制 了产甲烷菌的活性,减缓了垃圾的稳定化进程和渗 滤液中有机物的降解。2号柱在 60 d运行方式由厌 氧改为准好氧后, pH快速上升, 最后维持在 8.0左 右,COD快速下降,说明在准好氧的条件下,氧气的 输入和 pH的升高,构成了好氧和厌氧区,同时增强 了微生物的活性,减少了酸度值对厌氧垃圾层中产 甲烷细菌的抑制,加速了有机物的降解和垃圾的稳 定化。从渗滤液中 BOD; /COD 也可以看出 (图 4), 准好氧填埋柱渗滤液的可生化性下降较快。图 6. 图 7为两填埋柱渗滤液中 DOM 的分级组分的变化。 在实验过程中,1号柱渗滤液 DOM 中胡敏酸 (HA) 和富里酸 (FA)的含量变化较小 ,主要以亲水性有机 物为主 (hydrophilic), 而 2号柱渗滤液 DOM 中胡敏 酸 (HA)和富里酸 (FA)的含量分别由实验进行到 2 个月时的 1.4%和 10.2%增加到 6个月时的 16.1% 和 38.5%。表明渗滤液中大分子有机物增多,主要 为腐殖酸^[39~45](HS,包括 HA 和 FA),难以生物降 解,Zouboulis等^[46]的研究也表明生物预处理后仍 存在相当数量的难生物降解物质,主要由腐殖酸构 成。渗滤液可生化性的降低,说明填埋柱内的垃圾 稳定化程度增加,因此,可以得出准好氧条件下易降 解有机物降解速度较快,加速了垃圾的稳定化。

2 3 渗滤液 DOM 三维荧光光谱变化

三维荧光光谱法能够获得激发波长和发射波长 同时变化时的荧光强度信息,并且能够揭示水中

7





图5 pH变化

Fig. 5 Variation of pH from simulated reactors







有机物的分类情况,荧光分析法显示了它高度的灵 敏性、选择性,在一些水质监测中得到应用^[47,48]。 通过对渗滤液的三维荧光光谱特性的分析研究,可 以实现对渗滤液中溶解性有机物的分类测定,鉴别 填埋的不同时期,渗滤液中溶解性有机物的成分变 化,结合渗滤液 COD、BOD浓度和 DOM分级组分的 变化,可以为填埋垃圾的腐熟程度的分析与评价提 供理论依据和应用参考。

图 & 图 9为 1号柱和 2号柱渗滤液 60 d时 (a) 和 95 d 时 (b)渗滤液 DOM 三维荧光光谱 (3DEEM),从中可以看出 1号柱渗滤液中 2个时间 段内出现的荧光峰都为类蛋白物质,与芳氨基酸结 构有关^[49~52],而 2号柱在 60 d时渗滤液 DOM出现 的荧光峰为类蛋白物质,在运行方式改为准好氧后 第 35 d时,出现荧光峰为类胡敏酸和类富里酸物 质,与腐殖质结构中的羰基和羧基有关^[49]。

DOM成分比较复杂,包括腐殖酸、富里酸、有机酸和碳水化合物^[53,54],其荧光特性包含了与结构、 官能团、构型、非均质性、分子内与分子间的动力学





Fig 9 3D fluorescence contour plots of DOM of column 2 leachate in sixtieth day(a) and ninety-fifth day(b)

特征等有关信息。2个填埋柱渗滤液中 DOM 的三 维荧光特性表明,1号柱渗滤液中有机物主要为结 构简单的类蛋白物质,在35 d的时间内性质基本没 有变化,反映了1号柱垃圾的腐熟程度低,稳定化速 度慢。

而 2号填埋柱在运行方式改为准好氧前后的 35 d时间内,渗滤液中 DOM 荧光特性发生了很大 变化,荧光基团从结构简单的类蛋白物质转变为结 构复杂的类腐殖酸物质,已有研究表明填埋后期渗 滤液中有机物主要为难降解的腐殖酸类^[30,32,33],说 明准好氧填埋柱的腐熟程度高,稳定化速度大大快 于简单回灌的填埋场。另外,实验结果表明,可以通 过分析渗滤液中 DOM 的三维荧光光谱特性,结合 渗滤液 COD、BOD和 DOM 分级组分的检测,来反映 填埋场垃圾的稳定化程度,为判断填埋场垃圾稳定 化程度提供了快速检测方法。

3 结 论

(1)回灌型准好氧填埋场可以对渗滤液中氨氮 进行原位去除,到实验结束时去除率为 97.7%,避 免了排放的渗滤液在场外需要处理,降低了填埋场 的运行费用。

(2)在由厌氧运行方式改为准好氧条件下,pH 快速升高到 8.0左右,COD 浓度快速降低,DOM 中 胡敏酸 (HA)和富里酸 (FA)的含量增加明显快于对 照柱,表明准好氧填埋加速了有机物的降解和垃圾 的稳定化。

(3)准好氧渗滤液 DOM 的三维荧光光谱特性 发生了较大变化,荧光基团从结构简单的类蛋白物 质转变为结构复杂的类腐殖酸物质,而对照柱渗滤 液 DOM 荧光没有变化,荧光基团只是结构简单的 类蛋白物质,准好氧填埋柱的腐熟程度高,稳定化速度大大快于简单回灌的填埋场。

(4)可以通过分析渗滤液中 DOM 的三维荧光 光谱特性,结合渗滤液 COD 和 BOD₅ /COD 值以及 DOM 组分分级,来反映填埋场垃圾的稳定化程度, 为判断填埋场垃圾稳定化程度提供了快速评价 方法。

参考文献

- [1] Mehta R., Barlaz M. A., Yazdani R., *et al* Refuse decomposition in the presence and absence of leachate recirculation J. Env. Eng., **2002**, 128 (3): 228 ~ 236
- [2] Pohland F. G., Kim J. C. Microbially mediated attenuation potential of landfill bioreactor systems. Water Sci Technol., 2000, 41(3): 247~254
- [3] Reinhart D. R., McCreanor P. T., Townsend T. The bioreactor landfill: Its status and future. Waste Manage Res., 2002, 20(2):172~186
- [4] Reinhart D. R. Full-scale experiences with leachate recirculating landfills: Case studies Waste Manage Res, 1996, 14: 347 ~ 365
- [5] Pohland F. G., Al-Yousfi B. Design and operation of landfills for optimum stabilization and biogas production Water Sci Technol, 1994, 30(12):117~124
- [6] Townsend T G , Miller W. L., Lee H. J., et al Acceleration of landfill stabilization using leachate recycle J. Environ Eng , 1996, 122 (4): 263 ~ 268
- [7] Chan G Y. S , Chub L. M. , Wonge M. H. Effects of leachate recirculation on biogas production from landfill codisposal of municipal solid waste, sewage sludge and marine sediment Environ Pollut , 2002, 118: 393~399
- [8] Mehta R., Barlaz M. A., Yazdani R., *et al* Refuse decomposition in the presence and absence of leachate recir-

culation J. Environ Eng , 2002, 128(3): 228~236

 [9] Demir A., Bilgili M. S., Zkaya B. O. Effect of leachate recirculation on refuse decomposition rates at landfill site: A case study. Int J. Environ Pollut, 2004, 21 (2): 175 ~ 187

258

- [10] BilgiliM. S, Demir A., zkaya B. O. Effects of recirculation on leachate characteristics at landfills Fresen Environ Bull, 2004, 13(10): 1000 ~ 1005
- [11] Price G A., Barlaza M. A., Haterb G R. Nitrogen management in bioreactor landfills Waste Management, 2003, 23: 675~688
- [12] Onay T. T., Pohland F. G. In-situ nitrogen management in controlled bioreactor landfills. Water Research, 1998, 32(5): 1383 ~ 1392
- [13] Berge N. D., Reinhart D. R., John D., et al In situ ammonia removal in bioreactor landfill leachate Waste Management, 2006, 26: 334 ~ 343
- [14] Onay T. T., Pohland F. G. Nitrogen and sulfate attenuation in simulated landfill bioreactors. Water Science and Technology, 2001, 44 (2~3): 367~372
- [15] Vigneron V., Ponthieu M., Barina G, et al Nitrate and nitrite injection during municipal solid waste anaerobic biodegradation Waste Management, 2006, 27(6): 778 ~791
- [16] Read A. D., Hudgins M., Phillips P. Aerobic landfill test cells and their implications for sustainable waste disposal Geograph J., 2001, 167 (3): 235 ~ 247
- [17] Das K C, Smith M. C, Gattie D. K, et al Stability and quality of municipal solid waste compost from a landfill aerobic bioreduction process Adv. Environ Res, 2002, 6: 401 ~ 409
- [18] Themelis N. J., Kim Y. H. Material and energy balances in a large scale aerobic bioconversion cell Waste Manage Res, 2002, 20(3): 234~242
- [19] Borglin S E, Hazen T C, Oldenburg C M. Comparison of aerobic and anaerobic biotreatment of municipal solid waste J. Air Waste Manage Assoc, 2004, 54: 815 ~ 822
- [20] Boni M., Delle-Site A., Lombardi G, et al Aerobicanaerobic operation of a lab-scale municipal solid waste sanitary landfill J. Solid Waste Technol Manage, 1997, 24(3): 137~142
- [21]李启彬,刘丹,欧阳峰,等. 厌氧 淮好氧运行加速生物
 反应器填埋场垃圾稳定的研究. 环境科学, 2006, 27
 (2): 371~375
- [22] 王琪,董路,黄树华,等.垃圾填埋场渗滤液回灌的研究.环境科学研究,2000,13(3):1~5

- [23]田艳锦,黄启飞,李帆,等.填埋结构对渗滤液中氨氮 脱除的影响.环境污染治理技术与设备,2006,7(6): 35~38
- [24]杨玉飞,黄启飞,王琪,等. 准好氧填埋渗滤液水质变 化特性研究. 应用生态学报,2005,16(11):2168~ 2172
- [25] 黄启飞, 刘玉强, 董路,等. 渗滤液回流对准好氧填埋 产气过程影响研究. 环境工程, **2005**, 23(5): 59~62
- [26] Qi Wang, Yasushi Matsufuji, Lu Dong, et al Research on leachate recirculation from different types of landfills Waste Management, 2006, 26(8): 815 ~ 824
- [27]于晓华,何品晶,邵立明,等.填埋层空气状况对填埋 初期渗滤液水质的影响.同济大学学报:自然科学版, 2004, 32(5):640~643
- [28] 于晓华,何品晶,邵立明,等.填埋层中空气状况对渗 滤液中氮成分变化的影响.同济大学学报:自然科学 版,2004,32(6):741~744
- [29] Theng Lee Chong, Yasushi Matsufuji, Mohd Nasir Hassan Implementation of the semi-aerobic landfill system (Fukuoka method) in developing countries: A malaysia cost analysis Waste Management, 2005, 25: 702 ~ 711
- [30] Baker A., Curry M. Fluorescence of leachates from three contrasting landfills Water Research, 2004, 38 (10): 2605 ~ 2613
- [31] Baker A. Fluorescence tracing of diffuse landfill leachate contamination in rivers Water, Air & Soil Pollution, 2005, 163 (1~4): 229~244
- [32] Kang K H., Shin Hyun S, Park H. Y. Characterization of humic substances present in landfill leachates with different landfill ages and its implications Water Research, 2002, 36: 4023 ~ 4032
- [33] Lguirati A., Baddi G A., Mousadik A. E, et al Analysis of hum ic acids from aerated and non-aerated urban landfill composts International Biodeterioration & Biodegradation, 2005, 56: 8~16
- [34] Christensen J. B., Jensen D. L., Gron C., et al Characterization of the dissolved organic carbon in landfill leachate-polluted groundwater Water Research, 1998, 32: 125 ~ 135
- [35] Ma H. Z, Allen Herbert E, Yin Y. J. Characterization of isolated fractions of dissolved organic matter from natural waters and a wastewater effluent Water Research, 2001, 35: 985~996
- [36] He P. J., Xue J. F., Shao L. M., et al. Dissolved organic matter (DOM) in recycled leachate of bioreactor landfill Water Research, 2006, 40: 1465 ~ 1473
- [37] Price G A., Barlaza M. A., Haterb G R. Nitrogen

management in bioreactor landfills Waste Management, 2003. 23: 675~688

- [38] Raffaello Cossu, Roberto Raga, Davide Rossetti The PAF model: An integrated approach for landfill sustainability. Waste Management, 2003, 23: 37~44
- [39] Park S, Choi K S, Joe K S, et al Variations of landfill leachates' properties in conjunction with the treatment process Environ Tech , 2001, 22(6): 639~645
- [40] Monje Ramirez I, de Velásquez M. T. O. Removal and transformation of recalcitrant organic matter from stabilized saline landfill leachates by coagulation ozonation coupling processes Water Res, 2004, 38: 2358 ~ 2366
- [41] Chiang L. C., Chang J. E., Wen T. C. N. Destruction of refractory humic acid by electromechanical oxidation process Water Sci Tech , 2000, 42(3): 225 ~ 232
- [42] Park S, Joe K S, Han S H., et al Characteristics of dissolved organic carbon in the leachate from Moonam sanitary landfill Environ Tech , 1999, 20(4): 419~424
- [43] Gobbels F. J., PuttmannW. Structural investigation of isolated aquatic fulvic and hum ic acids in seepage water of waste deposits by pyrolysis gas chromatographymass spectrometry. Water Res, 1997, 31(7): 1609~1618
- [44] Zouboulis A. I, Jun W., Katsoyiannis I A. Removal ofhum ic acids by flotation Collids and Surfaces A Physico Chem. and Eng Aspects, 2003, 231 (1~3): 181~193
- [45] Wang F., Smith D. W., EID in M. G Application of advanced oxidation methods for landfill leachate treatment: A review. J. Environ Sci , 2003, 2(6): 413~427
- [46] Zouboulis A. I., Chai X. L., Katsoyiannis I A. The

application of bioflocculant for the removal of humic acids from stabilized landfill leachates J. Environ Manag, 2004, 70(1) : 35~41

- [47] 吕洪刚, 欧阳二明, 郑振华, 等. 三维荧光技术用于给 水的水质测定. 中国给水排水, 2005, 21(3):91~93
- [48]周长征,李秀云,宋延博,三维荧光法在石油污染鉴 别中的应用.光谱学与光谱分析,1998,18(4):500~ 502
- [49] Mayer L. M., Schick L. L., Loder T. Dissolved protein fluorescence in two maine estuaries Marine Chemistry, **1999**, 64: 171 ~ 179
- [50] Wu F. C., Tanoue E. Isolation and partial characterization of dissolved copper-complexing ligands in streamwaters Environ Sci Technol, 2001, 35 (18): 3646 ~ 3652
- [51] Chen W., Westerhoff P., Leenhear J. A., et al Fluorescence excitation-emission matrix regional integration to quantify spctra for dissolved organic matter Environmental Science & Technology, 2003, 37: 5701 ~ 5710
- [52] Burdige D. J., Kline S W., Chen W. Fluorescent dissolved organic matter in marine sediment pore waters Marine Chemistry, 2004, 89: 289 ~ 311
- [53] Leenheer J. A., Croue J. P. Characterizing aquatic dissolved organic matter Environmental Science & Technology, **2003**, 37(1): 18~26
- [54] Jaffe R., Boyer J. N., Lu X., et al Source characterization of dissolved organic matter in a subtropical mangrove-dominated estuary by fluorescence analysis Marine Chemistry, 2004, 84 (1~4): 195~210