杨 冰,陈坷铭,李沁蔓,等. Na₂S₂O₈、H₂O₂在氧化处理石油污染土壤中的持续有效性研究[J]. 农业环境科学学报, 2019, 38(10): 2377-2385. YANG Bing, CHEN Ke-ming, LI Qin-man, et al. Persistence and effectiveness of oxidants during the treatment of petroleum-contaminated soil by chemical oxidation with Na₂S₂O₈ and H₂O₂[J]. *Journal of Agro-Environment Science*, 2019, 38(10): 2377-2385.

Na₂S₂O₈、H₂O₂在氧化处理石油污染土壤中的 持续有效性研究

杨 冰^{1,2},陈坷铭¹,李沁蔓¹,刘宇程^{1,2}

(1.西南石油大学化学化工学院,成都 610500; 2.西南石油大学工业危废处置与资源化利用研究院,成都 610500)

摘 要:以过氧化氢(H₂O₂)和过硫酸钠(Na₂S₂O₈)为氧化剂,通过室内模拟实验,研究不同氧化剂及分次添加方式(1次或分3次)、 外源添加零价铁(ZVI)处理对石油污染土壤中石油烃类污染物的去除能力,探讨了不同处理下氧化剂的持续性和去除污染物的 有效性。结果表明:在氧化剂初始浓度为21、63、105 mmol·L⁻¹的处理中,H₂O₂在反应第2d均已检测不到,Na₂S₂O₈剩余量在反应 10 d后分别为11、35、60 mmol·L⁻¹;反应10 d后,总石油烃类(TPH)总去除率在氧化剂初始浓度为63、105 mmol·L⁻¹的 Na₂S₂O₈处理 中显著高于H₂O₂处理(P<0.05),分别高出12.41%、14.21%;在第4~10 d Na₂S₂O₈和 TPH剩余浓度的降低均非常缓慢,表明土壤中能 活化 Na₂S₂O₈的物质不足;加入ZVI显著提高了TPH总去除率(P<0.05),尤其促进了第4~10 d TPH的持续降解(分别增加了8.46%、 8.49%、12.26%)。总量相等的H₂O₂分3次在第0、24、48 h投加,反应10 d后 TPH降解率比一次性投加分别提高了17.26%、25.43%、 28.11%。通过对反应体系有机组分的GC-MS图谱分析,反应10 d后 H₂O₂分3次添加、ZVI活化 Na₂S₂O₈在石油污染土壤中持续性优于 H₂O₂,但 Na₂S₂O₈去除 TPH 的有效性随反应时间增加而降低;添加 ZVI 提高了 Na₂S₂O₈去除 TPH 的有效性;分批次投加 H₂O₂提高了 石油污染土壤中的 TPH降解率。

关键词:石油污染;土壤;原位修复;化学氧化;过硫酸钠 中图分类号:X74 文献标志码:A 文章编号:1672-2043(2019)10-2377-09 doi:10.11654/jaes.2019-0718

Persistence and effectiveness of oxidants during the treatment of petroleum–contaminated soil by chemical oxidation with Na₂S₂O₈ and H₂O₂

YANG Bing^{1,2}, CHEN Ke-ming¹, LI Qin-man¹, LIU Yu-cheng^{1,2}

(1.College of Chemistry and Chemical Engineering, Southwest Petroleum University, Chengdu 610500, China; 2.Institute of Industrial Hazardous Waste Disposal and Utilization, Southwest Petroleum University, Chengdu 610500, China)

Abstract: Hydrogen peroxide (H₂O₂) and sodium persulfate (Na₂S₂O₈) were used to treat petroleum-contaminated soil in laboratory experiments. The influences of different oxidants, fractional addition methods (1 or 3 times), and external addition of zero-valent iron (ZVI) on the degradation of total petroleum hydrocarbon(TPH) were investigated. The persistence of oxidants and the effectiveness of removing pollutants under different treatments were discussed. The results showed that H₂O₂ was not detected on the second day of the reaction, but the remaining amount of Na₂S₂O₈ was 11, 35, and 60 mmol·L⁻¹, respectively, after 10 days of reaction in treatments with initial oxidant concentration at 21, 63, and 105 mmol·L⁻¹. After 10 days of reaction, the total removal rate of TPH in Na₂S₂O₈ treatment was 12.41% and 14.21% higher than that in H₂O₂ treatment with the initial oxidant concentration at 63 mmol·L⁻¹ and 105 mmol·L⁻¹(P<0.05), respectively. The de-

基金项目:国家自然科学基金项目(21707111);西南石油大学科研"启航计划"项目(2017QHZ018)

收稿日期:2019-06-28 录用日期:2019-09-02

作者简介:杨 冰(1985—),男,博士,讲师,四川南充人,从事土壤环境化学研究。E-mail:yangb2016@swpu.edu.cn

Project supported : The National Natural Science Foundation of China (21707111); Scientific Research Starting Project of SWPU (2017QHZ018)

crease of Na₂S₂O₈ and TPH residual concentration was extremely slow on the 4th to 10th day, indicating that the substances capable of activating Na₂S₂O₈ were insufficient in the soil. Adding ZVI to Na₂S₂O₈ treatment significantly promoted the total removal rate of TPH (P<0.05), and the degradation of TPH during days 4~10 increased by 8.46%, 8.49%, and 12.26%, respectively, with initial oxidant concentration at 21, 63, and 105 mmol·L⁻¹. When H₂O₂ was added in three portions at 0, 24, and 48 h, with initial total oxidant concentration at 21, 63, and 105 mmol· L⁻¹, TPH degradation rate rose by 17.26%, 25.43%, and 28.11%, respectively, after 10 days of reaction. GC–MS analysis of the organic components showed that the total peak area of petroleum hydrocarbons decreased by 56.64% and 57.60%, respectively, in treatments with H₂O₂ added in three portions and ZVI–activated Na₂S₂O₈, and some long–chain alkanes were degraded to relatively "short–chain" alkane component. The overall results show that persistence of Na₂S₂O₈ in petroleum–contaminated soil is superior to that of H₂O₂, but the effectiveness of Na₂S₂O₈ in removing TPH decrease with the reaction time. The addition of ZVI improve the effectiveness of Na₂S₂O₈ in removing TPH. Fractional addition of H₂O₂(added three times) increase the degradation rate of TPH in petroleum–contaminated soils.

Keywords: petroleum pollution; soil; in-situ remediation; chemical oxidation; persulfate

石油在开采、加工、运输及储藏等过程中存在的 非正常泄漏,导致石油类物质进入土壤,破坏土壤结 构,改变其物理化学性质,影响农作物的品质,甚至危 害人类健康^[1-2]。石油污染土壤需及时进行修复处 理,原位化学氧化(ISCO)是重要的修复手段之一^[3-6]。 ISCO通过向污染土壤注入强氧化剂进而氧化降解有 机污染物,使得污染物减量或是毒性降低更易被微生 物利用而降解^[7-8]。

ISCO 技术最常用的几种氧化剂是 H_2O_2 、KMnO₄、 Na₂S₂O₈^[9-13]。其中H₂O₂和Na₂S₂O₈需要利用土壤本身 的铁、锰矿物作为催化剂,或是外加催化剂,活化生 成·OH、SO₄·,才能有效氧化降解大部分有机污染物; KMnO4可直接氧化不饱和脂肪族化合物,但对芳香族 化合物、氯烷烃类污染物氧化效率很低,产生的二氧 化锰沉淀会堵塞土壤孔隙影响氧化剂的传输[14-15]。 由于土壤的异质性和低扩散性,使得氧化剂在土壤中 的扩散传递受到限制。在扩散过程中,H2O2在土壤矿 物和微生物作用下极易分解生成 02 而快速失去化学 氧化作用^[16],半衰期仅为数分钟到数小时,而Na₂S₂O₈ 和KMnO4则相对稳定,半衰期可达数月^[17]。Chen等^[18] 研究了不同氧化剂(H2O2、Na2S2O8、KMnO4)在剂量为 1%~10%(W/W)时修复柴油污染土壤,指出柴油去除 率与氧化剂在土壤中的存留时间(Na₂S₂O₈>KMnO₄> H₂O₂)成正比。低浓度分批投加氧化剂H₂O₂,变相延 长氧化剂的存留时间,可以显著增加对土壤中有机污 染物的去除率[19-20]。因此,氧化剂本身或是其生成的 活性氧化物质(ROS)的氧化能力,以及氧化剂保持有 效浓度的时间和扩散范围,是影响ISCO对土壤有机 污染修复效率的重要因素。

本研究针对ISCO中氧化剂的持续有效性,通过 室内实验,以H₂O₂、Na₂S₂O₈为氧化剂,将总量相等的 氧化剂1次性或分3次加入到石油污染土壤中,在有 或无外源催化剂(零价铁ZVI)添加下,监测反应体系 中氧化剂剩余量及总石油烃类(TPH)含量随时间的 变化,研究比较不同氧化剂及添加方式对氧化剂持续 有效性、TPH去除速率和最终去除率的影响,探讨基 本反应机理,为化学氧化修复土壤石油污染提供一定 的理论支持。

1 材料与方法

1.1 试剂和材料

过硫酸钠(Na₂S₂O₈)、过氧化氢(H₂O₂)、铁粉 (ZVI)、硅镁吸附剂、碘化钾、无水硫酸钠、丙酮、正己 烷、二氯甲烷均为分析纯,购自成都市科龙化工试剂 厂。四氯化碳,优级纯,购自天津傲然精细化工研究 所。实验用水均为超纯水。

土壤样品采自西南石油大学三期东面林地土,拣 出植物残体、石子等杂物,经风干、磨细、过筛(0.5 mm 孔径),避光保存待用。

1.2 石油污染土壤的制备

定量称取5g石油原油(取自辽河油田某井),加入100mL四氯化碳,搅拌混合均匀后,加入到1kg土样中,边加边搅拌,再以100mL四氯化碳分次冲洗烧杯,加入土壤中,搅拌均匀后置于通风厨中24h,至四氯化碳挥发殆尽,制得石油污染土壤。测得其总石油烃含量为(4632.7±200)mg·kg⁻¹。供试土壤样品基本理化性质如表1。

1.3 实验设置

以150 mL锥形瓶为反应器,依次加入上述石油 污染土壤(5g)、去离子水(5 mL)、氧化剂(5 mL),控 制体系固液比为1:2(g:mL),摇匀后以保鲜膜封口, 以减少水分损失。每组均设置3个平行样,室温静置 反应,分别在第0、2、4、6、10 d取样,测定溶液 pH值、 剩余氧化剂浓度,以及土壤中TPH含量。

2019年10月 杨 冰,等: Na₂S₂O₈、H₂O₂在氧化处理石油污染土壤中的持续有效性研究

Table 1 Physico-chemical properties of the tested soil									
土壤	全氮	氨氮	硝酸盐氮	亚硝酸盐氮	总磷	速效磷	有效铁	有效锰	有机质
类型	Total N/	$NH_4^+-N/$	NO ₃ -N/	NO ₂ -N/	Total P/	Available P/	Available Fe/	Available Mn/	Organic matter/
Soil type	$mg \cdot kg^{-1}$	mg∙kg ⁻¹	$mg \cdot kg^{-1}$	$mg \cdot kg^{-1}$	mg∙kg⁻¹	mg∙kg⁻¹	$mg \cdot kg^{-1}$	$mg \cdot kg^{-1}$	$g \cdot kg^{-1}$
原土	1.96×10 ³	0.64	301	19.7	770	26.8	2.76×10 ³	10.2	26.5
油污土	1.24×10 ³	7.42	499	19.4	605	17.9	694	9.9	30.0

表1 供试土壤基本理化性质

不同实验处理:(1)一次投加氧化剂 Na₂S₂O₈或 H₂O₂,溶液体系中初始浓度为21、63、105 mmol·L⁻¹; (2)以铁粉为活化剂,Na₂S₂O₈在溶液体系中初始浓度 为 21、63、105 mmol·L⁻¹; (3) H₂O₂分 3 次投加,控制 H₂O₂初始浓度总量分别为21、63、105 mmol·L⁻¹,在反 应第0、24、48h分3次等量投加。对照(CK)处理以添 加等体积的去离子水代替氧化剂,氧化剂均现配并以 相应浓度添加,150 mg ZVI 预先加入250 g 污染土样 并尽可能混匀备用。

1.4 样品处理和分析测定

1.4.1 氧化剂提取与测定

将锥形瓶内石油污染土壤泥浆转移至50 mL离 心管,分两次共加入10mL纯水清洗锥形瓶,清洗液 转移至离心管,保证土壤样品尽可能完全转移。 6000 r·min⁻¹离心 10 min,上层液体倒入另一离心管。 再加入10mL纯水至含泥浆离心管,振荡,摇匀,再次 离心,收集上层液体,重复以上实验步骤两次,得到上 清液约40 mL,真空抽滤至50 mL比色管,纯水定容, 用于测定剩余氧化剂浓度。氧化剂含量采用碘量法 测定[21]。

1.4.2 TPH 提取与测定

离心管中泥浆样品转移至坩埚中,以10mL纯水 分两次清洗离心管,清洗液转移至坩埚,50℃低温烘 干,磨细后用于测定TPH含量。以四氯化碳为浸提 剂,定量称取1g石油污染土壤干样,置于离心管内, 加入10 mL四氯化碳,超声清洗15 min,6000 r·min⁻¹ 离心10min,提取液转入50mL离心管,采用四氯化 碳重复提取3次。提取液真空抽滤至50mL比色管, 四氯化碳定容,加入5g硅镁吸附剂以除去植物油,再 次抽滤后收集滤液,采用红外测油仪测定其中TPH 浓度,再换算为土壤中剩余TPH含量。

1.4.3 土壤样品有机成分GC-MS分析

称取3g土壤干样于离心管中,加入30mL正己 烷、丙酮混合液(体积比1:1),盖紧摇匀,超声提取30 min,再置于摇床振荡12h。6000 r·min⁻¹离心10 min, 过滤(加入5g无水硫酸钠)至锥形瓶中;氮吹仪浓缩

至近干,并将溶剂置换为二氯甲烷;用2mL二氯甲烷 进行浓缩,并通过0.22 µm 有机针孔滤膜至浓缩瓶 中,待分析[22]。

GC-MS分析条件:毛细管色谱柱,HP-5MS(30 m×0.25 mm×0.25 µm);进样方式,自动;流量,1 mL· min⁻¹;载气,He;分流比,40:1;初始温度,280℃;进样 口温度,280℃;进样量,0.8 µL;溶剂延迟,4 min。程 序升温:初始温度为40℃,然后以5℃·min⁻¹升到 280 ℃,保留5 min。扫描范围:全扫描。

1.5 数据分析

采用 Excel 2007 和 Origin 8.0 单因素方差分析 (ANOVA)对试验数据进行统计、分析。

2 结果与分析

2.1 不同氧化剂在土壤中的持续有效性分析

2.1.1 Na₂S₂O₈对TPH去除的持续有效性

如图1所示,在3种初始浓度21、63、105 mmol· L^{-1} 处理下, Na₂S₂O₈剩余量在反应前4d快速降低; 初 始Na2S2O8浓度越高,Na2S2O8分解量越多,但分解率相 对越低,依次为54.76%、50.40%、47.38%。随时间增 加,反应体系中Na2S2O8剩余量降低速率减慢,最终趋 于平稳。在未加入氧化剂的CK处理中,TPH含量也 有一定程度的降低(10d降解率为8.44%),可能与土 壤中的微生物作用有关。加入 Na₂S₂O₈的处理中, TPH含量在反应前4d均快速减少,但在第4~10d TPH去除量增加较微弱。反应期间 Na₂S₂O₈分解速率 与TPH降解速率变化趋势的高度一致性,表明TPH 的降解与Na2S2O8的分解具有明显相关关系。此外, 反应 $10 d \in Na_2S_2O_8$ 剩余量仍较充足,体系中 $Na_2S_2O_8$ 剩余量分别为11、35、60 mmol·L⁻¹,表明去除TPH的 限制因子应该是土壤中具有催化活性的物质不足。 即Na₂S₂O₈在土壤中的存留具有一定的持续性,但催 化活性物质不足限制了 Na₂S₂O₈对 TPH 去除的有效 性。因此,下文以铁粉为外加催化剂进行研究。

2.1.2 H₂O₂对TPH去除的持续有效性

3种初始浓度处理中,H2O2在反应第2d均已检

测不到(图2),表明其快速分解,在土壤中存留时间 短.持续性较差。但在反应第2~10d,与CK组相比, TPH含量仍有明显的降低,H₂O₂初始浓度为21、63、 105 mmol·L⁻¹时, TPH 降解率增加量分别为 26.24%、 18.63%、29.93%。尽管H2O2在反应前2d已耗尽,但 TPH在第2~10d仍持续有一定的降解,这可能与后续 微生物作用去除TPH有关。H2O2处理使得石油烃类 物质中难降解成分被氧化后更易于微生物降解[23],且 反应体系中H₂O₂快速分解消耗,对土壤中微生物的 持续抑制作用较弱。在中、高初始浓度(63、105 mmol·L⁻¹)H₂O₂的处理中, TPH 在 2~10 d 的去除率增 加量略低于21 mmol·L⁻¹的处理,可能与高浓度氧化 剂快速释放 ROS 对微生物有较强的灭活作用有关, 对后续微生物修复的不利影响更大[18]。H2O2分解过 快和高初始浓度对微生物的抑制作用使得TPH总去 除率偏低,下一步通过少量多次投加H₂O₂对TPH 去 除进行研究。

2.2 添加ZVI活化 $Na_2S_2O_8$ 对 TPH 的降解

添加ZVI活化Na2S2O8反应体系中,Na2S2O8剩余

农业环境科学学报 第38卷第10期

量和TPH含量变化如图3所示。在反应前4d, Na₂S₂O₈剩余量快速降低,初始Na₂S₂O₈浓度越高,其分 解量越多;在Na₂S₂O₈初始浓度为21、63、105 mmol·L⁻¹ 时的分解率分别为75.6%、61.1%、55.5%。与不加 ZVI的处理(图1)相比,加入ZVI后Na₂S₂O₈分解率在 不同初始浓度下均明显增加。反应第4~10d,体系中 Na₂S₂O₈浓度变化均较小。反应10d后Na₂S₂O₈剩余量 分别为4.83、24.50、46.88 mmol·L⁻¹,比未加ZVI处理 的消耗量分别增加了4.67、6.75、8.37 mmol·L⁻¹。

加入 ZVI 催化剂 活化 Na₂S₂O₈ 的处理组中, Na₂S₂O₈的浓度越高, TPH降解率越高。Na₂S₂O₈初始 浓度为 21、63、105 mmol·L⁻¹时, 在反应前 6 d TPH 含 量均快速下降,降解率分别为 50.78%、58.69%、 51.98%。第 6~10 d, TPH 去除率增加不明显,与 Na₂S₂O₈浓度变化趋势一致。结果表明,在添加外源 催化剂 ZVI后,反应体系中 Na₂S₂O₈的分解速率和终 分解量都得到一定程度的提升,且 TPH 降解率也明 显增加,但对于高浓度 Na₂S₂O₈处理石油污染土壤时, ZVI用量仍不足以完全活化 Na₂S₂O₈。



图1 一次投加 $Na_2S_2O_8$ 处理中 $Na_2S_2O_8$ 剩余量(a)和TPH含量变化(b)









2381

2.3 分批投加H₂O₂对土壤中TPH的降解

如下图4所示,H₂O₂初始浓度总量为21、63、105 mmol·L⁻¹,分3次在反应第0、24、48h投加,土壤中 TPH含量在第0~4d内快速降低,4d后降解率分别为 54.40%、57.08%、59.48%,略高于一次投加的处理(图 2)。分次投加可增加H₂O₂在反应体系中的存留时 间,使得H₂O₂与石油烃类污染物充分接触,一定程度 提高了TPH的氧化去除率。

2.4 GC-MS分析

石油烃类组分复杂,GC-MS法能够比传统方法 获得更多的烃类组成信息。以105 mmol·L⁻¹氧化剂 处理前及反应10 d的石油污染土壤为代表,石油烃成 分GC-MS图谱分析如图5所示(图中标注主要峰)。 氧化处理10 d后,石油烃类各成分含量均有明显变 化,GC-MS图谱总峰值在H₂O₂分批次处理、ZVI活化 Na₂S₂O₈处理中分别降低了56.64%和57.60%。其中 处理前长链石油烃类主要成分为7-甲基十八烷、正 十九烷、正三十烷,含量分别为7.57%、7.24%、6.90%。 ZVI活化Na₂S₂O₈处理后主要成分变为正十六烷、正十 七烷、正十八烷,含量分别为11.61%、9.00%、6.88%; H₂O₂分批次处理后主要成分变为正十五烷、正十六 烷、正十七烷,含量分别为14.12%、12.22%、8.90%。 结果表明,主要成分中长链烷烃有变较短链烷烃的趋 势,且使氧化处理后石油烃类主要组分中正十五烷、 正十六烷、正十七烷等的比例明显增加。

3 讨论

3.1 不同氧化剂处理下TPH变化

反应10d后,在氧化剂初始浓度为63、105 mmol· L⁻¹时,TPH总去除率在Na₂S₂O₈处理中(46.20%、 47.95%)显著高于H₂O₂处理(33.79%、33.75%),但在 氧化剂初始浓度为21 mmol·L⁻¹时,TPH总去除率在 Na₂S₂O₈和H₂O₂处理中无显著差异(P>0.05),分别为 38.09%、37.63%。H₂O₂和Na₂S₂O₈处理下TPH在第0~ 4 d和4~10 d降解率变化如图6所示,并对降解率进 行差异显著性分析(P<0.05)。在第0~4 d,TPH去除 率在Na₂S₂O₈处理中显著高于H₂O₂处理,氧化剂浓度 为21、63、105 mmol·L⁻¹时分别高出5.25%、21.01%、



图3 ZVI活化 Na₂S₂O₈处理中 Na₂S₂O₈剩余量(a)和 TPH 含量(b)变化











图5 化学氧化处理前后GC-MS 图谱



21.34%;在 4~10 d,氧化剂初始浓度为 21、63、105 mmol·L⁻¹时, Na₂S₂O₈处理中 TPH 去除率增加量 (1.39%、2.16%、1.25%)显著低于 H₂O₂处理(6.18%、 10.76%、8.42%)。本研究反应体系对 TPH 的降解作 用主要来自氧化剂的化学氧化,以及可能存在部分的 微生物作用,后者则受到 TPH 的可生物利用性和氧 化剂对微生物的抑制作用的影响^[24]。

在第0~4 d TPH 快速降解,主要为氧化剂氧化作 用贡献,因为此过程中 TPH 降解与氧化剂的浓度快 速降低几乎同步。但与 Na₂S₂O₈处理相比,H₂O₂在土 壤中存留时间更短,且易被土壤中矿物和微生物作用 直接分解为 O₂,失去对有机物的氧化作用^[16],不利于 TPH 的有效降解。

在上文指出H₂O₂处理中TPH在4~10 d内的持续 降解可能与微生物作用有关,因为H₂O₂在2 d内快速 消耗殆尽(图 2a),对微生物不具备持续抑制作用。 同时,H₂O₂处理可将TPH中难降解的复杂大分子物



different oxidant treatments

质转化为相对易被生物降解的小分子化合物,从而促进后续微生物降解TPH,体现了化学氧化与微生物联

合效应。相反,在Na₂S₂O₈初始浓度为63、105 mmol·L⁻¹时,反应10 d内Na₂S₂O₈均保持较高浓度(图1a),对 微生物可能产生持续抑制作用^[25],且由于催化活性物 质不足,化学氧化去除TPH缺乏持续有效性,综合使 得Na₂S₂O₈处理中TPH去除率在第4~10 d增加微弱。 在Na₂S₂O₈初始浓度为21 mmol·L⁻¹处理中,反应10 d 内Na₂S₂O₈均保持较低浓度,可能对微生物的抑制作 用较弱,因此TPH去除率在第4~10 d增加明显。同 时,在实验过程中发现,Na₂S₂O₈处理中反应体系pH 值随反应时间推移快速由7.55降低到3.75左右,变化 过大且偏较强酸性,因此不利于微生物作用去除 TPH^[26];而H₂O₂处理中的pH值在5.23~7.68,变化较小 且偏中性条件,利于大多数微生物的繁殖^[27]。

3.2 添加催化剂 ZVI 处理下 TPH 变化

氧化剂初始浓度为21、63、105 mmol·L⁻¹时,添加 ZVI处理中TPH总去除率(53.39%、59.63%、64.71%) 都显著高于未加入ZVI处理组(38.09%、46.20%、 47.95%)(P<0.05)。外加ZVI对Na₂S₂O₈处理下TPH 在第0~4 d和4~10 d降解率变化如图7所示。在反应 第0~4 d,TPH降解率在有无催化剂ZVI下无明显差 异,但加入ZVI促进了反应第4~10 d TPH的持续降 解,在Na₂S₂O₈初始浓度为21、63、105 mmol·L⁻¹处理中 TPH降解率分别增加了8.46%、8.49%、12.26%。

土壤中天然存在的过渡金属及其氧化物,能够一 定程度活化Na₂S₂O₈,因此在未加入催化剂的处理中, TPH含量有明显降解。但是土壤中铁、锰等对 Na₂S₂O₈具有催化活性的成分含量不足,且在与 Na₂S₂O₈反应后变为高价氧化态,在土壤中难以回到 还原态,即失去催化活性。加入ZVI可以缓慢释放出 还原态铁(零价铁和二价铁)^[28],提高反应体系对 Na₂S₂O₈持续活化作用产生 SO⁺(反应1和反应2), 从而提高 Na₂S₂O₈氧化去除 TPH 的效果。酸性条件 下,零价铁可与三价铁反应生成 Fe²⁺(反应3)^[29],使 溶液中保持一定的 Fe²⁺浓度,更利于活化 Na₂S₂O₈生成 SO⁴⁺。因此,加入 ZVI提高了反应体系中催化剂的有 效浓度和持续时间,大幅促进了 Na₂S₂O₈对 TPH 的去 除率和持续去除效果。

 $\operatorname{Fe}^{0} + \operatorname{S}_{2}\operatorname{O}_{8}^{2-} \longrightarrow \operatorname{Fe}^{2+} + 2\operatorname{SO}_{4}^{-} \tag{1}$

 $\operatorname{Fe}^{2^{+}} + \operatorname{S}_{2}\operatorname{O}_{8}^{2^{-}} \to \operatorname{Fe}^{3^{+}} + \operatorname{SO}_{4}^{\overline{}} + \operatorname{SO}_{4}^{2^{-}}$ (2)

 $2Fe^{3+} + Fe^0 \rightarrow 3Fe^{2+} \tag{3}$

 $SO_4^{-} \cdot + Fe^{2+} \rightarrow Fe^{3+} + SO_4^{2-}$ (4)

3.3 H₂O₂不同投加方式下TPH变化

在反应 10 d后,氧化剂初始浓度为 21、63、105 mmol·L⁻¹时,TPH 总去除率在分 3 次加入 H₂O₂处理中 (54.90%、59.22%、61.85%)显著高于一次加入 H₂O₂处 理(37.63%、33.79%、33.75%)(P<0.05)。H₂O₂一次投 加与分 3 次投加处理下 TPH 在第 0~4 d和第 4~10 d降 解率变化如图 8 所示。在反应第 0~4 d,分批投加 H₂O₂处理中 TPH 去除率显著增加(P<0.05),在氧化剂 初始浓度为 21、63、105 mmol·L⁻¹时,分别高出 22.95%、34.05%、34.15%。但在反应第 4~10 d,分3次 投加处理中 TPH 降解率增加量均较小(分别为 0.49%、2.14%、2.38%),远低于一次投加的处理(分别 为9.02%、13.97%、11.27%)。

分次投加增加了H₂O₂在反应体系中的存留时间 和利用率^[30-31],进而提高了对TPH氧化去除率。但分 批在第0、24、48h内加入H₂O₂,造成的持续干扰可能 会更大程度抑制或灭活土壤中的微生物,使得在第 4~10内TPH含量变化不明显。而一次投加H₂O₂的处 理,H₂O₂在反应体系中分解非常快,2d内(甚至更短)





即消耗殆尽,在第4~10 d可能存在较强的微生物作用,能够持续降解TPH。

4 结论

(1)Na₂S₂O₈在石油污染土壤中存留时间长,具有 较好的持续性。但土壤本身含有的催化活性物质不 足,使得Na₂S₂O₈对TPH去除的有效性不足。加入ZVI 显著增加了TPH在第4~10 d的持续降解和总降解 率,氧化剂初始浓度为21、63、105 mmmol·L⁻¹时,TPH 降解率较未加入ZVI处理组分别高出8.46%、8.49%、 12.26%。

(2) H_2O_2 分次加入可增加其在反应体系中的有效 存留时间,提高对 TPH 去除的持续性。在反应 10 d 后,氧化剂初始浓度为 21、63、105 mmol·L⁻¹时,分批 次加入 H_2O_2 对 TPH 的降解率分别提高了 17.27%、 25.43%、28.11%。

(3)低浓度 Na₂S₂O₈和一次投加 H₂O₂的处理中,可 能存在一定的微生物作用,使得 TPH 在反应后期具 有一定的持续降解;相反,在高浓度 Na₂S₂O₈和分 3次 投加 H₂O₂的处理中,则可能由于氧化剂对微生物的 持续抑制作用,未能体现微生物作用对 TPH 的持续 降解。

参考文献:

[1] 杜卫东, 万云洋, 钟宁宁, 等. 土壤和沉积物石油污染现状[J]. 武汉 大学学报(理学版), 2011, 57(4):311-322.

DU Wei-dong, WAN Yun-yang, ZHONG Ning-ning, et al. Current status of petroleum-contaminated soil and sediments[J]. *Journal of Wuhan University*, 2011, 57(4):311-322.

- [2] 王 威, 苏小四, 张玉玲, 等. 石油类污染场地的自然衰减作用[J]. 吉林大学学报(地球科学版), 2011, 41(增刊1):310-314, 327.
 WANG Wei, SU Xiao-si, ZHANG Yu-ling, et al. Natural attenuation of a petroleum contaminated site[J]. Journal of Jilin University (Earth Science Edition), 2011, 41 (Suppl 1):310-314, 327.
- [3] 冯俊生,张俏晨. 土壤原位修复技术研究与应用进展[J]. 生态环境 学报, 2014, 23(11):1861-1867.

FENG Jun-sheng, ZHANG Qiao-chen. A review on the study on practice of soil remediation *in situ*[J]. *Journal of Eco-Environment*, 2014, 23 (11):1861–1867.

[4] 吴 具, 孙丽娜, 王 辉, 等. 活化过硫酸钠原位修复石油类污染土壤研究进展[J]. 环境化学, 2015, 34(11):2085-2095.

WU Hao, SUN Li-na, WANG Hui, et al. Persulfate *In-situ* remediation of petroleum hydrocarbon contaminated soil[J]. *Environmental Chemistry*, 2015, 34(11):2085–2095.

[5] 燕启社, 孙红文. Fenton 氧化对土壤有机质及其吸附性能的影响 [J]. 农业环境科学学报, 2006, 25(2):141-146.

YAN Qi-she, SUN Hong-wen. Influence of Fenton oxidation on soil or-

ganic matter and its sorption characteristics[J]. Journal of Agro-Environment Science, 2006, 25(2):141-146.

- [6] 赵 丹, 廖晓勇, 阎秀兰, 等. 不同化学氧化剂对焦化污染场地多环 芳烃的修复效果[J]. 环境科学, 2011, 32(3):849-856. ZHAO Dan, LIAO Xiao-yong, YAN Xiu-lan, et al. Chemical oxidation for remediation of soils contaminated with polycyclic aromatic hydrocarbons at a coking site[J]. *Environmental Science*, 2011, 32(3):849-856.
- [7] Tsitonaki A, Petri B, Crimi M, et al. In situ chemical oxidation of contaminated soil and groundwater using persulfate: A review[J]. Critical Reviews in Environmental Science and Technology, 2010, 40(1):55– 91.
- [8] Innocenti I, Verginelli I, Massetti F, et al. Pilot-scale ISCO treatment of a MTBE contaminated site using a Fenton-like process[J]. Science of the Total Environment, 2014, 485/486:726-738.
- [9] Ranc B, Faure P, Croze V, et al. Selection of oxidant doses for *in situ* chemical oxidation of soils contaminated by polycyclic aromatic hydrocarbons (PAHs) : A review[J]. *Journal of Hazardous Materials*, 2016, 312:280–297.
- [10] Watts R J, Teel A L. Treatment of contaminated soils and groundwater using *in situ* chemical oxidation[J]. *Hazardous Waste Management*, 2006, 10(1):2-9.
- [11] Watts R J, Teel A L. Chemistry of modified Fenton's reagent (catalyzed H₂O₂ propagations-CHP) for *in situ* soil and ground water remediation[J]. *Journal of Environmental Engineering*, 2005, 131(4):612– 622.
- [12] Corbin J F, Teel A L, Allen-King M, et al. Reactive oxygen species responsible for the enhanced desorption of dodecane in modified Fenton's systems[J]. Water Environment Research, 2007, 79(1):37-42.
- [13] Trantnyek P G, Waldemer R H. Kinetics of contaminant degradation by permanganate[J]. *Environmental Science & Technology*, 2006, 40 (3):1055-1061.
- [14] Kakosová E, Hrabák P, Černík M, et al. Effect of various chemical oxidation agents on soil microbial communities[J]. *Chemical Engineering Journal*, 2017, 314:257–265.
- [15] Yen C H, Chen K F, Kao C M, et al. Application of persulfate to remediate petroleum hydrocarbon-contaminated soil: Feasibility and comparison with common oxidants[J]. *Journal of Hazardous Materials*, 2011, 186(2/3):2097-2102.
- [16] Gates D D, Siegrist R L, Cline S R. Chemical oxidation of volatile and semi-volatile organic compounds in soil[C]//Proceedings of the 88th Annual Air and Waste Management Association Conference, San Antonio, Texas, 1995.
- [17] Liang C J, Chien Y C, Lin Y L. Impacts of ISCO persulfate, peroxide and permanganate oxidants on soils: Soil oxidant demand and soil properties[J]. Soil and Sediment Contamination: An International Journal, 2012, 21(6):701-719.
- [18] Chen K F, Chang Y C, Chiou W T. Remediation of diesel-contaminated soil using in situ chemical oxidation (ISCO) and the effects of common oxidants on the indigenous microbial community: A comparison study[J]. Journal of Chemical Technology & Biotechnology, 2016,

91(6):1877-1888.

[19] 陈丽娜. Fenton 和 K₂S₂O₈法处理五氯酚污染土壤实验研究[D]. 哈 尔滨:哈尔滨工程大学, 2009.

CHEN Li-na. Study on degradation of PCP contaminated soil using Fenton and K₂S₂O₈ oxidation[D]. Harbin: Harbin Engineering University, 2009.

- [20] Xu J L, Deng X, Cui Y W, et al. Impact of chemical oxidation on indigenous bacteria and mobilization of nutrients and subsequent bioremediation of crude oil-contaminated soil[J]. *Journal of Hazardous Materials*, 2016, 320:160–168.
- [21] 姚 成, 许 艳, 胡燕斌, 等. 碘量法测定双氧水的含量[J]. 江苏化 工, 1996(3):51-53.

YAO Cheng, XU Yan, HU Yan-bin, et al. Determination of hydrogen peroxide by iodometric method[J]. *Jiangsu Chemical Industry*, 1996 (3):51-53.

[22] 魏子明, 张文斌. 超声提取-GC/MS法测定土壤中的半挥发性有机物[J]. 建筑工程技术与设计, 2017(9):745, 1685.

WEI Zi-ming, ZHANG Wen-bin. Ultrasonic extraction, GC/MS method for determination of semi volatile organic compounds in the soil[J]. *Construction Engineering Technology and Design*, 2017 (9) : 745, 1685.

[23] 魏德洲,秦煜民.H₂O₂在石油污染土壤微生物治理过程中的作用
 [J].中国环境科学,1997,17(5):429-432.
 WEI De-zhou, QIN Yu-min. Function of H₂O₂ in the bioremediation

process of petroleum contaminated soil[J]. Chinese Environmental Science, 1997, 17(5):429-432.

[24] 马 强,林爱军,马 薇,等.土壤中总石油烃污染(TPH)的微生物降解与修复研究进展[J].生态毒理学报,2008,3(1):1-8.
 MA Qiang, LIN Ai-jun, MA Wei, et al. A review of micro-biological

degradation and remediation of total petroleum hydrocarbon in soil[J]. Journal of Ecotoxicology, 2008, 3(1):1-8

- [25] Yang S Y, Wang P, Yang X, et al. A novel advanced oxidation process to degrade organic pollutants in wastewater: Microwave-activated persulfate oxidation[J]. *Journal of Environmental Sciences*, 2009, 21(9): 1175–1180
- [26] Kemmitt S J, Wright D, Goulding K W, et al. pH regulation of carbon and nitrogen dynamics in two agricultural soils[J]. Soil Biology and Biochemistry, 2006, 5(5):898-911.
- [27] Imtyaz Hussain. 基于硫酸根自由基的高级氧化技术对典型有机污染物降解的研究[D]. 广州:华南理工大学, 2013.
 Imtyaz Hussain. The study of sulfate-radicals based on advanced oxidation processes for the degradation of typical organic compounds[D].
 Guangzhou:South China University of Technology, 2013.
- [28] Liang C J, Lai M C. Trichloroethylene degradation by zero valent iron activated persulfate oxidation[J]. *Environmental Engineering Science*, 2008, 25(7):1071-1077.
- [29] Cullen L G, Tilston E L, Mitchell G R, et al. Assessing the impact of nano- and micro-scale zero valent iron particles on soil microbial activities: Particle reactivity interferes with assay conditions and interpretation of genuine microbial effects[J]. *Chemosphere*, 2011, 82(11): 1675-1682.
- [30] Chu W, Chan K H, Kwan C Y, et al. Degradation of atrazine by modified stepwise-Fenton' s processes[J]. *Chemosphere*, 2007, 67 (4) : 755-761.
- [31] Zhang H, Choi H J, Huang C. Optimization of Fenton process for the treatment of landfill leachate[J]. Journal of Hazardous Materials, 2005, 125(1):166-174.