

町库 nmenta e Web	Ē	<mark>环境工</mark> Chinese Journal of Environmental En	程学报 ^{gineering}		第 17卷 Vol. 17,	第 5期 2023年 5月 No.5 May 2023
(http://www.cjee.ac.cn	@	E-mail: cjee@rc	ees.ac.cn	(010)) 62941074
文章	栏目:水污染防治					1
DOI	10.12030/j.cjee.202	2212048	中图分类号	X703	文献标识码	A

戴惠林,赖成然,李青松,等.UV-LED/NaCIO方法降解邻苯基苯酚过程中水质对自由基去除贡献的影响及产物毒性效应分析 [J]. 环境工程学报, 2023, 17(5): 1463-1475. [DAI Huilin, LAI Chengran, LI Qingsong, et al. Influence of water quality on contribution of free radical removal in the degradation of o-phenylphenol by UV-LED/NaClO method and its product toxicity effect analysis[J]. Chinese Journal of Environmental Engineering, 2023, 17(5): 1463-1475.]

UV-LED/NaClO 方法降解邻苯基苯酚过程中水质 对自由基去除贡献的影响及产物毒性效应分析

戴惠林1,赖成然1,李青松1,2,∞,马晓雁3,袁雨瑾1,李国新1,陈国元1 1. 厦门理工学院水资源环境研究所,厦门 361024; 2. 厦门市水资源利用与保护重点实验室,厦门 361024; 3. 浙 江工业大学土木工程学院,杭州 310014

摘 要 为去除水中的邻苯基苯酚 (OPP),以 UV-LED/NaClO 方法为降解手段,考察了 CO₃²⁻、NO₃⁻、腐殖酸 (HA)对 OPP 去除的影响,探究了 HO·、UV-LED、NaClO 和含氯自由基 (Cl·、ClO·)等对去除贡献的影响,结合 降解产物提出可能的 OPP 降解途径,采用毒性鉴定评估方法,筛选出毒性效应增强产物。结果表明:在 pH=7.0±0.2、OPP初始浓度为3 μmol·L⁻¹、NaClO=40.3 nmol L⁻¹条件下,不同组分的去除贡献大小顺序为 Cl->NaClO>UV-LED>其他组分(CO,-、Cl,-、O-等)>HO->ClO·, Cl·对OPP去除贡献最大为31.13%; 当CO,²⁻和 NO₃⁻浓度由 0 增至 1.0 mmol·L⁻¹时, 拟一级反应速率常数 (k_{obs})逐渐增大, Cl·的相对贡献分别降低 30.05% 和 23.60%,其他组分的相对贡献分别增加72.10%和5.889%;HO·和CIO·的相对贡献随CO₃²⁻投加量的增加,分别降 低 4.4% 和 5.4%, 随 NO3 投加量的增加, 相对贡献分别增加 16.9% 和 9.00%; 随着 HA 质量浓度增加, OPP 去除 的抑制作用增强,不同组分的相对贡献率均不断降低,Cl·抑制效果最为明显,相对贡献率由31.3%降至 25.4%;降解产物急性毒性和遗传毒性均呈现先上升后下降的趋势,并于3 min 时达到最毒。由此可知: UV-LED/NaClO 方法可以有效去除 OPP、CO₃²和 NO₃⁻可促进 OPP 去除,而 HA 会抑制 OPP 去除;降解产物多数大于 母体污染物,但延长反应时间可降解有毒物质;具有毒性效应增强的产物可能为P7(C1,H4O3)和P12(C1,H4O3)2种 醛类产物。本研究结果可为进一步探究 UV-LED/NaClO 方法降解水环境中微污染物提供参考。 关键词 UV-LED/NaClO; 邻苯基苯酚; 相对贡献; 毒性鉴别; 自由基

药品和个人护理品 (pharmaceuticals and personal care products, PPCPs) 作为自然环境中具有潜在 生态风险的一类新兴污染物,自身及代谢产物具有高水溶性、难降解性、高稳定性及难挥发性等 特点、使用常规水处理手段难以去除、能通过不同途径大量流入自然水体、严重危害水环境质量 和生态系统安全^[1]。目前水中典型的 PPCPs 去除方法主要有物理法、生物法以及基于不同自由基去 除的高级氧化法^[2]。UV-LED/NaClO方法是一种基于氯自由基的高级氧化技术。已有研究^[3-4]表明, UV-LED/NaClO方法可产生羟基自由基(HO·)、氯自由基(Cl·)、氯氧自由基(ClO·)、氧自由基 (O⁻)及次氯酸根自由基(ClOH·)等多种氧化性自由基,其中HO·为无选择性降解,含氯自由基

收稿日期: 2022-12-09; 录用日期: 2023-03-07

基金项目:国家自然科学基金资助面上项目(51878582,41801219);福建省科技计划引导性资助项目(2021Y0041);福建省自然科 学基金资助项目 (2020J01256); 福建省高校新世纪优秀人才支持计划项目 (JA14227)

第一作者:戴惠林 (1998—),男,硕士研究生,1430412471@qq.com; ⊠通信作者:李青松 (1979—),男,博士,研究员, leetsingsong@sina.com

(RCS)为选择性降解。因此,探明 UV-LED/NaClO 方法中不同自由基的去除贡献、水中阴离子等其他物质的影响对优化去除方法具有重要意义。

UV-LED/NaClO 方法主要通过光解、氯化和自由基氧化等方式来降解污染物,其中 RCS 在取 代或氧化反应过程中可能诱导氯化副产物形成。据报道^[5],UV/氯方法能够促进一些毒性较强的卤 代乙腈 (HANs) 卤代酮 (HKs) 和三氯硝基甲烷 (TCP) 消毒副产物 (DBP) 产生。因此,在使用 UV-LED/NaClO 方法去除污染物的过程中,溶液毒性的变化及有毒副产物的生成同样受到关注。但由 于毒性产物作用机制复杂,结构特性各不相同,导致产物与毒性效应间的关系难以准确对应。因 此,进一步厘清 UV-LED/NaClO 方法降解污染物过程中生成的毒性增强产物具有重要意义。美国 EPA 提出一种基于生物毒性实验的毒性鉴别 (toxicity identification evaluation, TIE) 评估技术体系, 该方法能够确定疑似有毒物质的种类和浓度,并阐明有毒物质与生物效应之间的关系^[6]。

作为一种典型酚类 PPCPs, 邻苯基苯酚 (*o*-phenylphenol, OPP) 在 2017 年被世界卫生组织国际 癌症研究机构列为 3 类致癌物之一^[7]。赖成然等^[3] 采用 UV-LED/NaCIO 方法初步确定了 HO·、Cl·和 CIO·与 OPP 的二级反应速率常数。阴离子 CO₃²⁻、NO₃⁻以及天然有机质 (NOM) 等水质参数对不同组 分贡献的影响却鲜见报道。

本研究以 OPP 为目标污染物,采用 UV-LED/NaClO 去除方法,分别考察 CO₃²⁻、NO₃⁻以及 HA 等因素对 OPP 降解过程中不同物种贡献的影响,研究环境水样中 OPP 去除时不同组分的贡献,推测 OPP 在 UV-LED/NaClO 方法中的降解路径,评估降解 OPP 过程中溶液的毒性变化;基于毒性鉴定评估 (TIE) 实验,筛选毒性效应增强产物,探讨产物与溶液毒性的关系,以期为全面评估 UV-LED/NaClO 方法降解水环境中微量污染物提供理论支撑和基础数据。

1 实验部分

1.1 材料与仪器

OPP(德国 Dr.Ehrenstorfer 公司, 纯度>99.9%); 沙丁胺醇 (Salbutamol, SAL)(德国 Dr.Ehrenstorfer 公司, 纯度>99.8%); 乙酸铵 ($C_2H_7NO_2$)、磷酸二氢钾 (KH_2PO_4)(HPLC 级, 中国 aladdin); 乙腈 (HPLC 级, 德国 Merck)、硝基苯 (nitrobenzene, NB, 99%)、苯甲酸 (benzoic acid, BA, 99.5%)、对 二甲氧基苯 (1,4-dimethoxybenzene, DMOB)、叔丁醇 (tert-butanol, TBA)(HPLC 级, 上海安谱实验科 技有限股份公司); 次氯酸钠 (CP, 活性氯>5.2%); BioFix® Lumi Multi-Shot 冻干细菌及激活液; 腐 殖 酸 (humic acid, HA)(黄 腐 酸 FA>90%)、Na₂S₂O₃·5H₂O、K₂HPO₄·3H₂O、NaHCO₃、Na₂CO₃、NaNO₃、H₂O₂、HCl 和 NaOH 均为分析纯; 实验室用水均为 Mill-Q 超纯水 (\leq 18.2 MΩ)。

LC-20A 高效液相色谱仪 (shimadzu, 日本), SPD-20A 液相检测器 (shimadzu, 日本); LC-MS 液 相色谱质谱联用仪 (Waters 2489, 美国); 发光细菌毒性检测仪 (LumiFox6800, 深圳朗石科学仪 器); 真空干燥箱 (DZF-6050, 上海精宏); 纯水机 (Milipore, 美国); 磁力恒温搅拌器 (HJ-6A, 江苏 金坛峥嵘仪器); pH 计 (Eutevch, 美国); UV-LED 灯 (深圳微紫科技, λ=278 nm, 单个 100 mW)。 1.2 实验方法

实验在置于磁力搅拌器上的光化学反应容器中进行。反应容器由特制圆筒形容器组成,紫外发生器由置于反应容器内 8 个并联 UV-LED 小灯珠 (光强为 0.33 mW·cm⁻²) 组成。实验装置见图 1。

溶液 pH采用 0.1 mol·L⁻¹的 HCl 或 NaOH 调节。实验时,先投加定量的 NaClO 溶液 (1~7 mg·L⁻¹), 再开启 UV-LED 灯,在设定的反应时间点,准确吸取 3 mL 水样,经 0.1 mol·L⁻¹的 Na₂S₂O₃ 淬灭并过 膜后,及时测定剩余 OPP 浓度。实验中所有反应均在相同条件下重复实验 3 次,结果取平均值。 在遗传毒性实验中,待测水样经固相萃取后,将洗脱液置于微弱的氮气流下吹干,再用二甲基亚 砜 (DMSO) 定容至 100 μL,最后通过固相萃取将中间产物富集于活化后的 HLB 小柱 (6 mL, 500 mg, 第5期

CNW, USA)中,并用10mL丙酮洗脱。

1.3 活性自由基的测定

ln -

1) 动力学实验。据报道^[3], NB 与 HO·具 有专一性反应 (二级反应速率常数为 3.9×10⁹ L·(mol·s)⁻¹),因此实验以 NB 作为 HO·的探针 化合物。由于 UV-LED/H₂O₂ 工艺中仅有 HO· 自由基生成,且单独 H₂O₂ 无法去除 NB 和 OPP,但 UV-LED 可以直接光解去除 OPP^[3]。 因此,在反应体系中,NB 和 OPP 的去除表达 式^[3] 见式 (1) 和式 (2)。联立式 (1) 和式 (2),可 得 HO·的稳态浓度及 HO·与 OPP 的二级反应 速率常数。



图1 UV-LED 光解装置



$$k_{\rm NB} = k_{\rm UV-LED, NB} + k_{\rm HO, NB} C_{\rm [HO]ss}$$
(1)

$$k_{\text{OPP}} = k_{\text{UV-LED, OPP}} + k_{\text{HO}, \text{OPP}} C_{[\text{HO}]ss}$$
(2)

式中: k_{NB} 和 k_{OPP} 为 UV-LED/H₂O₂降解 NB 和 OPP 过程中的拟一级动力学常数; $k_{\text{UV-LED, NB}}$ 和 $k_{\text{UV-LED, OPP}}$ 为单独 UV-LED 降解 NB 和 OPP 的拟一级动力学常数; $k_{\text{HO}, \text{NB}}$ 和 $k_{\text{HO}, \text{OPP}}$ 为 HO·与 NB、 OPP 的二级反应速率常数; $C_{\text{[HO},\text{]ss}}$ 为 HO·在溶液中的稳态浓度。

由于 UV-LED 照射 NaClO 过程中会生成 HO·、Cl·、ClO·及 Cl₂⁻·等氧化性自由基^[3-4],故同时添加 TBA 和 NaHCO₃ 淬灭 HO·、Cl·、ClO·及 Cl₂⁻·。NaHCO₃ 能与 HO·、Cl·和 Cl₂⁻·反应生成 CO₃⁻·(式 (3)~式 (5))^[8],而 CO₃⁻·是一种高选择性自由基,可与含有富电子基团的化合物快速反应^[9],故实验同时加入 SAL 以排除 CO₃⁻·对 OPP 去除的影响^[10]。

$$HCO_3^- + HO \rightarrow CO_3^- + H_2O \qquad (k = 8.5 \times 10^6 \,\mathrm{L} \cdot (\mathrm{mol} \cdot \mathrm{s})^{-1})$$
(3)

$$HCO_{3}^{-} + CI \rightarrow CO_{3}^{-} + CI^{-} \qquad (k = 5.0 \times 10^{8} \text{ L} \cdot (\text{mol} \cdot \text{s})^{-1})$$
(4)

$$HCO_{3}^{-} + Cl_{2}^{-} \to CO_{3}^{-} + 2Cl^{-} + H^{+} \qquad (k = 8.0 \times 10^{7} \text{ L} \cdot (\text{mol} \cdot \text{s})^{-1})$$
(5)

在采用 UV-LED/NaClO 方法去除 OPP 过程中, 单独投加 NaHCO₃(50 mmol·L⁻¹) 与同时投加 TBA(100 mmol·L⁻¹) 和 NaHCO₃(50 mmol·L⁻¹) 的 OPP 和 SAL 的降解动力学^[3]分别表示为式 (6)、式 (7) 及式 (8)、式 (9)。

$$\ln \frac{C_{\text{[OPP]},}}{C_{\text{[OPP]}_0}} = k_{1,\text{obs}} = k_{\text{UV-LED}, \text{ OPP}} + k_{\text{NaClO}, \text{ OPP}} + k_{\text{ClO}, \text{ OPP}} C_{[\text{ClO}\cdot]_{\text{ss}}} + k_{\text{CO}_3^-\cdot, \text{ OPP}} C_{[\text{CO}_3^-\cdot]_{\text{ss}}} + k_{\text{other}, \text{ OPP}}$$
(6)

$$\frac{\mathcal{L}_{[SAL]_{i}}}{\mathcal{L}_{[SAL]_{0}}} = k_{2,obs} = k_{UV-LED, SAL} + k_{NaClO, SAL} + k_{ClO, SAL} C_{[ClO]_{ss}} + k_{CO_{3}^{-}, SAL} C_{[CO_{3}^{-}]_{ss}} + k_{other, SAL}$$
(7)

$$\ln \frac{C_{[\text{OPP}]_{t}}}{C_{[\text{OPP}]_{0}}} = k_{3, \text{ obs}} = k_{\text{UV-LED, OPP}} + k_{\text{NaClO, OPP}} + k_{\text{CO}_{3}^{-}, \text{ OPP}} C_{[\text{CO}_{3}^{-}, \text{]}_{ss}} + k_{\text{other, OPP}}$$
(8)

$$-\ln\frac{C_{[\text{SAL}]_t}}{C_{[\text{SAL}]_0}} = k_{4, \text{ obs}} = k_{\text{UV-LED, SAL}} + k_{\text{NaClO, SAL}} + k_{\text{CO}_3^{-}, \text{ SAL}} C_{[\text{CO}_3^{-},]_{\text{ss}}} + k_{\text{other, SAL}}$$
(9)

式中: $k_{other, OPP}$ 和 $k_{other, SAL}$ 为其他未被淬灭的活性组分对 OPP 和 SAL 去除的拟一级动力学速率常数; k_{other} 为其他组分 (Cl₂⁻、O⁻、ClOH·) 对 OPP 的降解贡献; $C_{[OPP]_{t}}$ 和 $C_{[OPP]_{0}}$ 为 OPP 在 t 时刻及初始的浓度; $k_{1, obs}$ 、 $k_{2, obs}$ 、 $k_{3, obs}$ 和 $k_{4, obs}$ 分别为 SAL 和 OPP 在不同条件下的拟一级动力学常数; $k_{UV-LED, OPP}$ 、 $k_{UV-LED, OPP}$ 、 $k_{UV-LED, SAL}$ 和 $k_{NaClO, OPP}$ 、 $k_{NaClO, SAL}$ 分别为单独 UV-LED 和单独 NaClO 降解 OPP 和

1465

1466

SAL的拟一级动力学速率常数。 假设单独投加 NaHCO,与同时投加 TBA 和 NaHCO,2种情形

假设单独投加 NaHCO₃ 与同时投加 TBA 和 NaHCO₃ 2 种情形时的溶液环境相一致,则联立式 (6)~式 (9),得式 (10) 和式 (11),从而求得 CIO·与 OPP 的二级反应速率常数。

$$C_{[\text{CIO-}]_{ss}} = \frac{k_{2, \text{ obs}} - k_{4, \text{ obs}}}{k_{\text{CIO-, SAL}}}$$

$$k_{\text{CIO-, OPP}} = \frac{k_{1, \text{ obs}} - k_{3, \text{ obs}}}{C_{[\text{CIO-}]_{ss}}}$$

$$(10)$$

将式 (11) 计算出的二级反应速率常数带入含 NB、BA、DMOB、OPP 的 UV-LED/NaClO 方法中,便可通过竞争动力学计算出 HO·、Cl·和 ClO·的稳态浓度及其与 OPP 的二级反应速率常数。

1.4 不同水质因素对各组分贡献的影响

配制 3 μ mol·L⁻¹ OPP、NB、BA 和 DMOB 溶液,建立竞争动力学模型,NaClO 浓度为 40.3 nmol·L⁻¹。 在阴离子、NOM 的影响实验中,初始 OPP 和 NaClO 的浓度分别为 3 μ mol·L⁻¹ 和 40.3 nmol·L⁻¹,采 用磷酸缓冲盐将 pH 控制在 7.0±0.2,分别投加 NaNO₃、NaCO₃、HA 以考察 NO₃⁻、CO₃²⁻和 NOM 的 影响。在不同实际水体下,不同组分对去除 OPP 的贡献实验条件相同,初始 OPP 和 NaClO 的浓度 分别为 3 μ mol·L⁻¹ 和 40.3 nmol·L⁻¹, pH=7.0±0.2。

1.5 OPP 及其中间产物分析

采用 HPLC 测定 OPP、NB、SAL、BA 和 DMOB, 检测波长分别为 254、262、223、230 和 225 nm。 流动相为乙腈/水 (体积比)=60:40, SAL 和 BA 的水相分别为 7.5 mmol·L⁻¹ KH₂PO₄、0.02 mmol·L⁻¹ C₂H₇NO₂, 流速为 1.0 mL·min⁻¹, 柱温为 40 ℃, 进样量为 10 µL。

采用 LC-MS 检测 OPP 降解生成的中间产物。LC-MS 条件:色谱柱 Insertsil[®]C-18(4.6 mm×250 mm, 5 µm), 流动相为乙腈/水 (体积比)=60:40, 流速为 0.5 mL·min⁻¹, 等梯度洗脱; 柱温为 30 ℃, 进样体积为 10 µL; 质谱分析采用正/负离子模式, 质荷比 m/z为 50~1 000。全扫描模式设置条件: 离子源 ESI, 电喷雾电压为 4 kV; 雾化气压为 275.84 kPa, 辅助气压为 206.88 kPa, 中间碰撞气氮气压力为 41.376 kPa, 离子源温度为 500 ℃。

1.6 毒性评估方法

毒性鉴定评估^[6](toxicity identification evaluation, TIE) 是美国 EPA 提出的毒性评估技术体系。该 方法以生物毒性实验为基础,不仅能评估具有毒性的物种、浓度,还能阐明有毒物质浓度与生物 效应间的关系。急毒性采用发光细菌实验方法,利用 LumiFox 6800 发光细菌毒性监测仪检测各样 品的发光强度。该方法将明亮发光杆菌活化后的生物荧光与接种菌液后的水样的发光强度进行对 比,利用公式计算发光强度被抑制的情况,以相对抑制率来表示水体毒性高低,计算方法见式(12)。

$$I = \frac{I_0 - I_{\text{sample}}}{I_0} \times 100\% \tag{12}$$

式中: I为发光强度的相对抑制率; I_0 、 I_{sample} 分别为空白组和混合水样的发光强度。

生物遗传毒性测试方法 (SOS/umu) 是利用化学物质损害生物的 DNA,诱导产生应急反应 (SOS response),产生 β-半乳糖苷酶基因并与 UmuC 基因相融合,从而根据细菌生成的 β-半乳糖苷酶的数 量判断 DNA 受损的程度的方法。SOS/umu 的测试可参照文献中的方法^[11]。在本实验中,首先,将 冻存的菌液置于 30 °C 下的含氨苄青霉素和氯霉素的 LB 培养基中,振荡培养;然后,用 TGA 培养基稀释溶液,直至 $A_{595 \text{ nm}}$ 为 0.05~0.09,再于 37 °C 下振荡培养;1.5 h后,将培养菌液与经浓缩的水样混合,并于 37 °C 下振荡培养;2 h后,测定该菌液的 $A_{595 \text{ nm}}$,同时将该菌液与 Z-buffer 溶液 (0.06 mol·L⁻¹ Na₂HPO₄·12H₂O、0.04 mol·L⁻¹ NaH₂PO₄·H₂O、0.01 mol·L⁻¹ KCl、0.001 mol·L⁻¹ MgSO₄ 溶于 1 000 mL 水)、十二烷基苯磺酸钠 (SDS)、氯仿混合摇匀,并添加邻硝基酚 β-D-半乳糖苷

(ONPG) 缓冲溶液,于30℃下静置20min,再加入Na₂CO₃溶液,终止反应,用酶标仪测定上清液在415、570nm处的吸光度,计算β-半乳糖苷酶活性(式(13))。

$$\beta = \frac{(A_{415 \text{ nm}} - 1.75A_{570 \text{ nm}})}{tVA_{595 \text{ nm}}} \times 1\ 000 \tag{13}$$

式中: β 为半乳糖苷酶活性值; t 为酶促反应时间, min; V 为反应菌液在显色过程中的稀释倍率; A_{595 nm}、A_{415 nm}、A_{570 nm}分别为 595、415、570 nm 波长的吸光度值。

采用 XAD-8 树脂柱分离 OPP 及其降解产物,XAD-8 树脂柱为中等极性的大孔树脂柱,对极性和非极性有机物均有吸附能力,水样经树脂柱富集后,洗脱分离。根据 TIE 实验结果,有毒水样 经树脂柱富集后,分别以乙腈/水 (体积分数)=0%、20%、50%、80%和100%进行洗脱分离,分离 得到的 5 个组分分别标记为 D1、D2、D3、D4 和 D5,每组分 5 个柱体积 (200 mL)。

2 结果与讨论

2.1 水质对活性物种去除 OPP 的影响

1) 阴离子对 OPP 去除过程中不同组分贡献的影响。CO₃²⁻是常见的自由基清除剂,可与 HO·发 生反应,生成活性低于 HO·的高选择性 CO₃⁻⁻自由基,从而可能会降低污染物降解效率,因此,本 研究考察了 CO₃²⁻对 OPP 去除的影响。如图 2(a) 所示,当 CO₃²浓度分别为 0、0.1、0.2、0.5 和 1.0 mmol·L⁻¹时, *k*_{obs}分别为 0.275、0.483、0.675、0.867 和 1.297 min⁻¹, *k*_{obs} 随 CO₃²⁻浓度的增加而增 大,故 CO₃²⁻对 OPP 去除具有促进作用,但 HO·、CI·和 CIO·的相对贡献却分别降低了 4.400%、 30.06% 和 5.400%。CO₃²⁻浓度为 0.1 mmol·L⁻¹时,HO·和 CI·的相对贡献仅占 0.60% 和 1.2%,其他组 分 (CO₃^{--、}Cl₂^{--、O⁻⁻、CIOH·、CO₃^{--等})的相对贡献则由最初的 16.1% 增至 88.2%。这是因为,在 UV-LED 辐照下,CO₃²⁻分别以 8.5×10⁶ L·(mol·s)⁻¹和 2.2×10⁸ L·(mol·s)^{-1[12]}的反应速率与溶液中的 HO·和 CI·反应,生成 CO₃⁻⁻,导致溶液中 HO·和 CI·的浓度下降,CO₃⁻⁻的浓度上升,实验中其他组 分的贡献上升。}

NO₃⁻是一种光敏物质,在紫外线辐照下,光解为NO₂⁻或NO₂⁻,进而清除自由基(式(14)和式(15)),同时产生的单线态氧可生成HO·(式(16))。GHANBARI等^[13]认为:产生的HO·可以补偿消耗的HO·,从而促进了污染物的降解;另一方面,NO₃⁻可能与污染物竞争紫外光,从而抑制污染物直接光解。如图 2(b)所示,当溶液中NO₃⁻的浓度分别为0、0.1、0.2、0.5和1.0 mmol·L⁻¹时,*k*_{obs}分别为0.275、0.292、0.308、0.322和0.343 min⁻¹,即*k*_{obs}随NO₃⁻浓度的增加而增大,表明NO₃⁻可以促进OPP 降解。Cl·的相对贡献随着NO₃⁻浓度的增加而降低,其余各组分的贡献则有较为明显的增





加,其中 CIO·和 HO·的贡献分别增至最高值 15.4% 和 21.9%,HO·的增长幅度又高于 CIO·。这是因为:NO₃ 被 UV-LED 辐射后,会生成大量 O⁻·等含氧自由基 (ROS) 和 NO₂·等含氮自由基 (RNS),而 O⁻·能与 H₂O 反应,生成 HO·(式 (16)),NO₃ 易被 HO·氧化,生成 RNS;同时少部分的 HO·与氧化剂 水解生成的 HOCl 进一步反应,生成 CIO·(式 (17)),NO₃ 不仅可以增加溶液中 HO·和 CIO·的浓度,还可以生成 RNS 和 ROS,从而有效促进了 OPP 的降解。这与 XU 等^[14]在 UV/NaCIO 去除未马西平 实验中得出的 NO₃ 可促进卡马西平去除的结果类似。

$$NO_3^{-} \xrightarrow{h\nu} NO_2^{-} + 0.5O_2 \tag{14}$$

WW-LED-k

$$NO_3^- \xrightarrow{hv} NO_2 \cdot + O^- \cdot$$

$$O^- \cdot + H_2O \rightarrow HO \cdot + HO^ (k = 1.8 \times 10^6 L \cdot (mol \cdot s))$$

 $HO \cdot + HClO \rightarrow ClO \cdot + H_2O$

2) NOM 对 OPP 去除过程中不同组分贡献的影响。腐殖酸 (HA) 是水体中天然有机质 (NOM) 的主要成分,故采用 HA 模拟水体中的 NOM,考察其对 OPP 去除的影响,结果如 图 3 所示。

当HA 质量浓度由 0 增至1、3、5 及 7 mg·L⁻¹ 时, k_{obs} 由 0.275 降至 0.257、0.201、0.170 和 0.146 min⁻¹,分别降低了 6.470%、26.96%、38.08% 和 46.80%,表明 HA 对 OPP 的去除具有明显 的抑制作用。各组分去除 OPP 的 k_{obs} 均随 HA 质量浓度的增加而降低,其中 HA 对 Cl·的 抑制效果最为明显, k_{obs} 由 0.086 4 下降至 0.039 min⁻¹,相对贡献从 31.4%降低至 26.6%。 此外, $-lnk_{obs}$ 拟合曲线具明显线性相关性 (R^2 = 0.988), 拟二级反应速率常数为 0.096 1 L·(mol·s)⁻¹,说明 OPP 降解速率常数 k_{obs} 随



ClO·- k_{obs}





HA 质量浓度的增大而减小, OPP 降解速率减慢。这是因为, HA 会抑制紫外光对溶液的透光率, 使 UV-LED 对 OPP 溶液的辐照效果变弱, 降低了 NaClO 对光子的吸收^[15], 从而导致 UV-LED 和 NaClO 对 OPP 降解的相对贡献明显下降。另一方面, HA 对 HO·和 Cl·具有淬灭作用 (*k*_{HA, HO}=2.5×10⁴ L·(mol·s)⁻¹、*k*_{HA, Cl}=1.3×10⁴ L·(mol·s)⁻¹), 而 HA 与 ClO·及 Cl₂·⁻等反应速度较慢^[16], 因此, 与其他组 分相比, ClO·相对贡献率随 HA 质量浓度增加而引起的变化较小。CHOW 等^[17] 利用 UV/Cl 工艺降 解乙酰磺胺时也发现, 随着 HA 质量浓度的增高, 乙酰磺胺去除效果降低的幅度较小。

2.2 环境水样中 OPP 去除时不同组分贡献

实验选取 3 种不同水样,考察不同环境 水样对 UV-LED/NaClO方法去除 OPP 的影 响,水质参数见表 1。通过 OPP 及在自由基探 针下的剩余浓度建立了一级反应动力学模型, 并计算了 k_{obs}和不同组分的相对贡献。

如图 4 所示, 3 种水样的 kobs 分别为 0.275、

表 1	不同水样的主要水质参数

Table 1	Main water quality parameters of different water samples			
水样	pН	TOC/ (mg \cdot L ⁻¹)	${\rm UV}_{254}/{\rm cm}^{-1}$	$Cl^{-}/(mmol \cdot L^{-1})$
超纯水	6.79	0.120	0.0010	0.001
给水管网末端出水	7.13	1.38	0.018	0.002
坂头水库	6.32	2.62	0.063	0.05

(15)

(16)

0.232 和 0.168 min⁻¹, 纯水中 OPP 的降解效率 最高,给水管网末端出水与坂头水库中 OPP 的去除均有不同程度的降低,HO·和 Cl·对 OPP 降解的相对贡献分别降低 4.640% 和 28.09%(给 水管网末端出水)、4.030% 和 20.97%(坂头水 库),UV-LED 和 NaClO 的 *k*obs 也 分 别 降 至 0.051 和 0.057 min⁻¹(给 水 管 网末端出水)、 0.041 和 0.048 min⁻¹(坂头水库)。不同环境水体 中 OPP 去除率的差异可能与水中 NOM 浓度有 较高的关联性:一方面,实际水样中 NOM 和 其他杂质的存在抑制了活性组分(HO·、RCS) 的产生,从而抑制 OPP 去除^[18];另一方面, 基于 NaClO 光降解的反应速率也会因 Cl 的存 在受到影响,Cl 可以与 HO·和 Cl·反应,生成

第5期



Fig. 4 Contributions of different species to degradation of OPP in real water bodies

活性较低的 ClOH⁻·和 Cl₂^{-.[19]},从而降低 Cl⁻浓度,进而降低降解效率。这与 KONG 等^[20]利用 UV/NaClO 分别在实际水体中降解碘帕醇和吡虫啉时得到的结论一致。

2.3 UV-LED/NaClO 降解 OPP 中间产物和机制分析

为研究 UV-LED/NaClO 方法降解 OPP 的机理,采用 LC-MS 对降解产物进行鉴定,主要产物有 14 种, 分别包括 P1(C₁₂H₁₀O₂, 3.67 min)、P2(C₁₂H₆ClO, 3.32 min)、P3(C₁₂H₈OCl₂, 4.51 min)、P4(C₆H₆O, 6.53min), $P5(C_6H_6O_2, 3.12min)$, $P6(C_{12}H_{10}O_3, 3.92min)$, $P7(C_{12}H_8O_2, 5.88min)$, $P8(C_5H_{10}OCI, 6.56min)$, $P9(C_5H_{10}OCl_2, 6.30 \text{ min})$, $P10(C_8H_8O, 7.21 \text{ min})$, $P11(C_9H_8O_2, 7.63 \text{ min})$, $P12(C_{12}H_8O_3, 9.19 \text{ min})$, P13(C₁₂H₈O₂, 5.11 min)、P14(C₈H₈O₂, 10.25 min)。由于 UV-LED/NaClO 方法对 OPP 的降解主要是 HO·和 RCS 的攻击以及 NaClO 的氧化作用,因此,这 14 种中间产物大部分是通过羟基化、加成和 取代等氧化反应产生,未开环时的主要产物为二羟基联苯异构体及氯代联苯异构体。主要氯代产 物 P2 可能是 NaClO 氧化和 Cl-攻击苯环发生加氯反应生成的; RCS 继续攻击 P2 的同分异构体, 便 生成 P3; 而 OPP 被氧化脱去一个苯环后, 生成 P4(m/z 94, 苯酚); 接着再次加氯反应, 生成苯酚氯 代产物 P8 和 P9; HO 也会与 OPP 的苯环发生加成反应, 生成 P1 和 P6。此外, 还检测到 P7 和 P12 这 2 种产物。这可能是 HO·被夺氢后,生成的超氧自由基与脱氢后的 OPP 再次发生取代作用, 导致H转为O,从而生成P7和P12。OLAK-KUCHARCZYK等^[21]利用UV/H₂O,降解OPP时同样检 测到了 P7、P12 和 P13 的生成,推测可能是由于 HO·作用导致羟基化后 O—O 键断裂,生成苯醌类 产物。芳香族联苯有机物在一定条件下与化合物发生氧化反应,导致脱环。实验中检测到 P4、 P10、P11、P14和P10这5种仅含一个苯环的中间产物,这归因于HO·、Cl·和CIO·的强氧化作用。 此外,转化产物与自由基的进一步反应可能导致开环产物的形成和矿化^[22],基于此,推测出 OPP可能的降解路径(图 5)。

可以看出,由于 NaClO、HO·、Cl·和 ClO·具有强氧化性,导致在 UV-LED/NaClO 去除 OPP 过程中产生多种氯代联苯、卤代苯酚和苯醌联苯类产物。楚文海等^[23] 指出,AOPs 工艺与后续消毒处理过程中 DBPs 的产生量存在联系。当溶解性有机物 (DOM) 与消毒剂反应活性较低时,AOPs 促进DBPs 生成;而当反应活性高时,AOPs 抑制 DBPs 生成;但即使 AOPs 生成的自由基量足够矿化,并有效控制有机 DBPs,却仍无法有效控制无机 DBPs 的生成。此外,AOPs 控制消毒副产物前体物时,可能会导致更多溴酸盐、醛类物质以及卤代有机物等氧化副产物的生成。因此,进一步确定消毒副产物的毒性效应,对探明降解过程中水质毒性变化规律具有重要意义。

1469



Fig. 5 Proposed OPP degradation pathway during UV-LED/NaClO process

2.4 UV-LED/NaCIO 降解 OPP 过程中的毒性评估与预测

1)急毒性变化。将 UV-LED/NaClO 方法处理后的溶液利用发光细菌实验方法鉴定降解过程中 水质急性毒性变化,毒性效应检测结果见图 6。反应开始时,溶液的相对抑制率为6%,表明母体 物质 OPP 对发光细菌具有毒性效应。而在 0~1.5 min,3种方法的相对抑制率均随着反应的进行而 上升,表明在降解过程中生成了比母体污染物毒性更强的产物。随着反应的继续进行,与单独 NaClO 和组合方法相比,单独 UV-LED 方法的相对抑制率呈波动趋势,最高为 12%,但急毒性未 增加且小于另外 2 种方法。这是由于没有氯和 RCS 参与形成连锁反应生成氯代产物,从而减少了 中间产物的生成,进而降低了消毒副产物的生成^[9],因此单独 UV-LED 辐照 OPP 过程中溶液的毒性 未增加。此外,有研究^[24]表明,与单独 NaClO 和 UV-LED/NaClO 方法相比,单独 UV 方法降解 PPCPs 时能够产生较少的消毒副产物 (DBPs)且不会产生的氯代中间产物,因此毒性更低,而单独 NaClO方法处理后的溶液的急毒性和相对抑制率均先增加后略微下降并趋于稳定。这可能是反应开始时氯化产物生成且浓度增加,随着反应的继续进行,主要中间氯代产物浓度趋于稳定。LI等^[25]利用 UV/NaClO 降解对乙酰氨基酚时发现,溶液急性毒性在 60 min内基本稳定,这与本研究结果一致。

第5期

实验发现,UV-LED/NaClO方法处理后的 溶液在反应初始阶段溶液相对抑制率增长缓 慢,但在3min时,相对抑制率突增至49%, 而后呈下降趋势,直至反应结束。这是因为 反应开始时生成一些具有毒性效应的产物, 而后HO·和ClO·的攻击及UV的直接光解使其 转化为毒性较低的产物,这与PAN等^[26]观察 到的在UV/Cl工艺降解萘普生过程中样品毒 性先增加后减少的现象类似。此外,将反应





时间延长至 30 min 时,OPP 几乎完全降解,且 3 种方法的相对抑制率均有所下降(单独 UV-LED、 单独 NaClO 和 UV-LED/NaClO 方法分别为 53%、7% 和 13%),急性毒性也更低。原因可能是,随着 反应时间的延长,NaClO 和 Cl·浓度下降,氯代产物生成减少(如 P2、P3、P8 和 P9),取而代之生成 一些毒性较低的中间产物,并且部分被逐步破坏从而降低整体毒性^[27]。结合去除率和急性毒性, UV-LED/NaClO 方法可以有效去除 OPP,但其水质整体毒性情况复杂,其变化规律尚未可知,因此 需要做进一步的毒性评估来确保其方法安全。

2) 遗传毒性变化。除急性毒性外,基于生物 DNA 表达的遗传毒性同样是评价水质毒性的重要标准之一。在急性毒性实验条件下,采用 SOS/umu 实验方法对 UV-LED/NaClO 方法降解 OPP 过程中的遗传毒性进行检测。如图 7 所示,溶液 β-半乳糖苷酶活性值随 OPP 的降解呈现先下降再上升再下降的趋势。反应开始前,溶液的酶活性值为 356.34,反应 1 min 后降至 251.14。原因可能是,

OPP本身具有一定的遗传毒性^[28],在反应初 期被快速降解,同时具有毒性的中间产物尚 未生成,因此遗传毒性降低,β-半乳糖苷酶活 性值下降。反应3 min 时,酶活性值达到最大 值 594.19,随后不断降低,待反应结束时,仅 为 281.35,低于初始值。这表明,UV-LED/ NaClO方法降解 OPP 过程中生成了比 OPP本 身遗传毒性更大的中间产物,但随反应的进 行,可能被矿化生成毒性更小的中间产物。 这与 LI 等^[29]利用 UV/NaClO 降解双氯芬酸钠 时发现遗传毒性先升后降的规律类似。反应 溶液的急性毒性和遗传毒性不仅取决于中间 产物,还取决于它们的特性,因此,需要进 一步考察方法产生的中间产物与毒性之间的 关系,筛选出毒性效应增强的消毒副产物并







制定针对性的控制措施。

3) 毒性组分分离。由图 6 和图 7 可知, UV-LED/NaClO 方 9 法降解 OPP 在反应 3 min 时溶 液的急性毒性和遗传毒性均为最大值。因 此,以反应 3 min 的水样为代表,进行树脂分 离得到 5 种极性不同的组分 (D1、D2、D3、 D4、D5),再用 LC-MS 分析得到 5 种组分中所 含的中间产物,但由于缺乏标准物质以及组 分难以完全分离。因此,以 LC-MS 峰面积间 接表示中间产物的相对浓度并绘制组分分离 结果 (表 2)以及部分组分毒性检测结果 (图 8)。

由表 2可知, OPP去除 3 min 时检测到 7种物质,其中 D4 组分内检测到了一种氯代 产物 P3 和 2 种醛类产物 P7 及 P12。由图 8 可 看出,这 3 种产物使溶液的相对抑制率和 β-半乳糖苷酶活性值较其他组分都处于高点, 分别为 20% 和 423.61,而具有较高 β-半乳糖 苷酶活性值的 D3 和 D5 组分分别检测到了 P7 和 P12 这 2 种醛类产物,这可能是溶液遗 传毒性上升的原因。此外,从整体毒性规律 来看,极性较弱的物质对毒性增长的贡献更 大,但各组分的相对抑制率和 β-半乳糖苷酶 活性值均未超过分离前的溶液,这可能是分 级分离方法使产物浓度变低或是产物之间的 毒性拮抗效应导致的。

4) ECOSAR 生态毒性预测。发光细菌实 验和 SOS/umu 遗传毒性实验难以准确定位毒 性效应增强的中间产物,树脂虽然可以根据 极性大小分离中间产物,但仍无法对单一产 物进行毒性评估。因此,利用 ECOSAR 软件

表 2 XAD-8 树脂分离 OPP 降解产物的参数

 Table 2
 Parameters of OPP degradation products separated by XAD-8 resin column

组分	质荷比m/z	中间产物编号	分子式	气质峰面积大或小
D1	170	OPP	C ₁₂ H ₁₀ O ₆	∕jx →
	94	P4	C ₆ H ₆ O	Ar Ar
	110	Р5	$C_6H_6O_2$	大
	94	P4	C ₆ H ₆ O	大
D2	202	Р6	$C_{12}H_{10}O_{3}$	小
- DA	184	P7	$C_{12}H_8O_2$	大
D3	148	P11	$C_{12}H_8O_2$	小
	184	Р7	$C_{12}H_8O_2$	小
D4	200	P12	$\mathrm{C_{12}H_8O_3}$	大
	239	Р3	$C_{12}H_8OCl_2$	大
D5	239	Р3	C ₁₂ H ₈ OCl ₂	小
	200	P12	C.,H.O.	小





模拟了 OPP 及其降解产物对鱼类、水蚤和绿藻的急性毒性 LC₅₀(对水生动物的半致死浓度)、EC₅₀(对水生植物的半致死浓度)及 ChV (慢性毒性值)的影响,并根据 GHS 毒性分级^[30] 绘制了图 9。

由图 9 可知, OPP 及其降解产物对鱼类、水蚤和绿藻的急性毒性分别为 3.16、1.62 和 6.84 mg·L⁻¹, 慢性毒性值分别为 0.39、0.32 和 3.16 mg·L⁻¹,其中慢性毒性最高达到了剧毒等级,与前文遗传毒性 实验的结论相同。P2、P3 和 P7、P12 的急性毒性和慢性毒性也都达到剧毒等级,这可能是溶液 2 种毒性上升的主要原因。此外,还观察到 P4 和 P5 苯酚类产物毒性相对较低,这可能是反应后期 OPP 及其中间体脱环后生成的主要产物。随着反应的进行,反应初期生成的 P7 和 P12 被自由基攻 击而生成毒性较低的 P4 和 P5,这有可能降低溶液的毒性,在发光细菌实验和 SOS/umu 遗传毒性实 验也均得到了类似的结论。

UV-LED/NaClO 方法降解 OPP 时的降解产物几乎都具有毒性且多数达到了有毒或剧毒等级, 但同时也发现溶液毒性会随反应的进行而降低。因此,在实际降解过程中,应注意中间产物的生



图 9 OPP 及其降解产物的急性毒性和慢性毒性

Fig. 9 Acute toxicity and Chronic toxicity of OPP and its degradation products

成和溶液的毒性变化,适当延长降解时间,既保证降解又保证水质安全。

3 结论

1) UV-LED/NaClO 方法具有协同作用, 拟一级动力学常数为 0.275 min⁻¹ (*R*²=0.993), OPP 降解 过程中不同组分贡献大小顺序为 Cl->NaClO>UV-LED>其他组分 (Cl₂⁻、O⁻、ClOH·等) >HO·>ClO·。 在使用 UV-LED/NaClO 方法降解 OPP 过程中, *k*_{obs} 随着 CO₃²⁻和 NO₃⁻浓度的增加而增大, CO₃²⁻对其 他组分相对贡献的促进作用由 16.1% 增至 88.2%, HO·和 Cl·的相对贡献分别降低 4.400% 和 30.06%; NO₃ 降低了 Cl·的相对贡献, 但提高了其余自由基的相对贡献; HA 的自由基淬灭作用导 致 *k*_{obs} 和组分整体贡献下降; 实际水样存在 NOM 等可溶性有机物和离子化合物, 所以 OPP 的降解 效率低于纯水。

2) OPP 降解过程中主要产物为氯代产物、苯酚类产物和羟基化类产物,产物的生成主要与 RCS 和 HO 的加成、氧化和取代反应有关。

3) UV-LED/NaClO 方法降解 OPP 过程中溶液的急性毒性和遗传毒性均呈现先上升后下降的趋势,表明降解过程产生具有毒性的产物。ECOSAR 软件对产物的生态毒性预测结果表明,OPP 降解过程中的产物毒性多数大于母体污染物,但延长反应时间可降解有毒物质。树脂分级分离进一步表明,急性毒性和遗传毒性最高的组分为 D3 和 D4,推测具有毒性效应的产物可能是 P7(C₁₂H₈O₂) 和 P12(C₁₂H₈O₃)2 种醛类产物。

参考文献

- [1] 王丹丹,张婧,杨桂朋.药物及个人护理品的污染现状,分析技术及生态毒性研究进展[J].环境科学研究,2018,31(12):2013-2020.
- [2] GAN G Q, FAN S Y, LI X Y, et al. Adsorption and membrane separation for removal and recovery of volatile organic compounds[J]. Journal of Environmental Sciences, 2022, 123: 96-115.
- [3] 赖成然,李青松,马晓雁,等.UV-LED/NaClO工艺降解水中邻苯基苯酚的活性组分贡献和影响因素[J].高校化学工程学报,2022,36(5): 766-774.
- [4] 李博强,马晓雁,李青松,等.UV-LED/NaCIO工艺对水中对乙酰氨基 酚的降解[J].中国环境科学,2019,39(11):4681-4688.
- [5] 林英姿, 王高琪, 张代华, 等. 典型高级氧化技术控制抗生素氯化消毒

副产物的研究进展[J]. 吉林师范大学学报 (自然科学版), 2021, 42(1): 76-81.

- [6] 石志芳,姜霞,程积民,等.毒性鉴别评估(TIE)在沉积物毒性评估中的应用[J].环境科学与技术,2010,33(5):89-95.
- [7] TANI S, YONEZAWA Y, MORISAWA S, et al. Development of a new e. Coli strain to detect oxidative mutation and its application to the fungicide o-phenylphenol and its metabolites[J]. Mutation Research/Genetic Toxicology and Environmental Mutagenesis, 2007, 628(2): 123-128.
- [8] FANG J, YUN F, SHANG C. The roles of reactive species in micropollutant degradation in the UV/free chlorine system[J].

Environmental Science & Technology, 2014, 48(3): 1859-1868.

- [9] GUO K H, WU Z H, SHANG C I, et al. Radical chemistry and structural relationships of PPCP degradation by UV/chlorine treatment in simulated drinking water[J]. Environmental Science & Technology, 2017, 51(18): 10431-10439.
- [10] ZHOU Y J, CHEN C Y, GUO K H, et al. Kinetics and pathways of the degradation of PPCPS by carbonate radicals in advanced oxidation processes[J]. Water Research, 2020, 185: 116231.
- [11] 言野, 李娜, 刘楠楠, 等. 利用改进的SOS/umu方法检测水处理过程中 污染物的遗传毒性效应[J]. 生态毒理学报, 2013, 8(6): 909-916.
- [12] GAO J, DUAN X, O SHEA K, et al. Degradation and transformation of bisphenol a in UV/sodium percarbonate: Dual role of carbonate radical anion[J]. Water Research, 2020, 171: 115394.
- [13] GHANBARI F, GIANNAKIS S, LIN K A, et al. Acetaminophen degradation by a synergistic peracetic acid/UVC-LED/Fe(II) advanced oxidation process: Kinetic assessment, process feasibility and mechanistic considerations[J]. Chemosphere, 2021, 263: 128119.
- [14] XU M Y, DENG J, CAI A, et al. Synergistic effects of UVC and oxidants (PS vs. chlorine) on carbamazepine attenuation: Mechanism, pathways, DBPS yield and toxicity assessment[J]. Chemical Engineering Journal, 2021, 413: 127533.
- [15] YIN, R, LING L, SHANG C, et al. Wavelength-dependent chlorine photolysis and subsequent radical production using UV-LEDS as light sources[J]. Water Research, 2018, 142: 452-485.
- [16] NAWROCKI J, DĄBROWSKA A, RACZYK-STANISŁAWIAK U, et al. Reactivity of natural organic matter fractions with chlorine dioxide and ozone[J]. Water Research, 2004, 38(3): 547-558.
- [17] CHOW C H, SZE-YIN LEUNG K. Transformations of organic micropollutants undergoing permanganate/bisulfite treatment: Kinetics, pathways and toxicity[J]. Chemosphere, 2019, 237: 124524.
- [18] GUO K H, WU Z H, YAN S W, et al. Comparison of the UV/chlorine and UV/H₂O₂ processes in the degradation of PPCPS in simulated drinking water and wastewater: Kinetics, radical mechanism and energy requirements[J]. Water Research, 2018, 147: 184-194.
- [19] ZHAO X, JIANG J, PANG S, et al. Degradation of iopamidol by three UV-based oxidation processes: Kinetics, pathways, and formation of iodinated disinfection byproducts[J]. Chemosphere, 2019, 221: 270-277.
- [20] KONG X J, JIANG J, MA J, et al. Comparative investigation of X-ray contrast medium degradation by UV/chlorine and UV/ H₂O₂[J]. (责任编辑:郑晓梅,曲娜)

Chemosphere, 2018, 193: 655-663.

- [21] OLAK-KUCHARCZYK M, LEDAKOWICZ S. Advanced oxidation of preservative agents in H₂O₂/UVC system: Kinetics study, transformation products and toxicity assessment[J]. Journal of Hazardous Materials, 2017, 333: 348-357.
- [22] WANG J L, WANG S Z. Reactive species in advanced oxidation processes: formation, identification and reaction mechanism[J]. Chemical Engineering Journal, 2020, 401: 126158.
- [23] 楚文海,肖融,丁顺克,等.饮用水中的消毒副产物及其控制策略[J]. 环境科学, 2021, 42(11): 5059-5074.
- [24] YEOM Y J, HAN J R, ZHANG X R, et al. A review on the degradation efficiency, DBP formation, and toxicity variation in the UV/chlorine treatment of micropollutants[J]. Chemical Engineering Journal, 2021, 424(18): 130053.
- [25] LI J Q, ZHOU S Q, LI M, et al. Mechanism insight of acetaminophen degradation by the UV/chlorine process: kinetics, intermediates, and toxicity assessment[J]. Environmental Science and Pollution Research, 2019, 26(24): 25012-25025.
- [26] PAN M W, WU Z H, TANG C Y, et al. Emerging investigators series: comparative study of naproxen degradation by the UV/chlorine and the UV/H₂O₂ advanced oxidation processes[J]. Environmental Science Water Research & Technology, 2018, 4(9): 1219-1230.
- [27] HUANG N, WANG T, WANG W L, et al. UV/chlorine as an advanced oxidation process for the degradation of benzalkonium chloride: Synergistic effect, transformation products and toxicity evaluation[J]. Water Research, 2017, 114: 246-253.
- [28] YE Y, JIANG W W, et al. Assessing of genotoxicity of 16 centralized source-waters in China by means of the SOS/umu assay and the micronucleus test: Initial identification of the potential genotoxicants by use of a GC/MS method and the QSAR toolbox 3.0[J]. Mutation Research/Genetic Toxicology and Environmental Mutagenesis, 2014, 763: 36-43.
- [29] LI Q S, LAI C R, YU J W, et al. Degradation of diclofenac sodium by the UV/chlorine process: Reaction mechanism, influencing factors and toxicity evaluation[J]. Journal of Photochemistry and Photobiology A:Chemistry, 2022, 425: 113667.
- [30] 付知雨, 卢玲, 孙锦业, 等. 化学品GHS急性毒性分类探讨[J]. 毒理学 杂志, 2013, 27(1): 34-37.

Influence of water quality on contribution of free radical removal in the degradation of *o*-phenylphenol by UV-LED/NaClO method and its product toxicity effect analysis

DAI Huilin¹, LAI Chengran¹, LI Qingsong^{1,2,*}, MA Xiaoyan³, YUAN Yujin¹, LI Guoxin¹, CHEN Guoyuan¹

1. Water Resource and Environment Institute of Xiamen University of Technology, Xiamen 361024, China; 2. Key Laboratory of Water Resources Utilization and Protection, Xiamen City, Xiamen 361024, China; 3. College of Civil Engineering and Architecture, Zhejiang University of Technology, Hangzhou 310014, China

*Corresponding author, E-mail:leetsingsong@sina.com

In order to remove o-phenylphenol (OPP) from water, the UV-LED/NaClO method was used to Abstract degrade it. The influences of CO₃²⁻, NO₃⁻, humic acid (HA) on OPP removal were studied, and the contributions of HO, UV-LED, NaClO and chlorine radicals (Cl., ClO.) on OPP decomposition were investigated. Furthermore, the degradation products were identified and the possible degradation pathways of OPP was proposed. In addition, the toxicity identification evaluation method was used to screen the degradation products with increased toxic effects. The result showed that at pH=7.0 \pm 0.2, OPP=3 µmol·L⁻¹, NaClO=40.3 nmol·L⁻¹, the Cl_2^{-} , O⁻ et al.)>HO·>ClO·, and the highest contributed of Cl· to OPP removal was 31.13%. The corresponding k_{obs} increased with the dosages of CO_3^{2-} and NO_3^{-} increasing from 0 to 1.0 mmol·L⁻¹, then the relative contribution of Cl. decreased by 30.05% and 23.60%, respectively, the relative contributions of other components increased by 72.10% and 5.889%, respectively. The relative contribution of HO· and ClO· decreased by 4.4% and 5.4% with the increase of CO₃²⁻ concentration, respectively, while increased by 16.9% and 9.00% with the increase of NO₃⁻ concentration, respectively. The inhibited effect for OPP removal increased with the increasing of HA concentration, the relative contribution of different species decreased accordingly, and the most inhibitory effects of CL occurred, the relative contribution decreased from 31.3% to 25.4%. The acute toxicity and genotoxicity of degradation products showed a increase trend at first, and then a decreased one, and reached the most toxic at 3 min. It can be seen that the UV-LED/NaClO method can effectively remove OPP, CO₃²⁻ and NO₃⁻ can promote OPP removal, while HA inhibits OPP removal; some intermediate products possessed higher toxicity than their parent pollutants, but prolonging the reaction time can degrade toxic substances; the product with increased toxic effects may be aldehyde products $P7(C_{12}H_8O_2)$ and $P12(C_{12}H_8O_3)$. The results of this study can provide a reference for further study on the degradation of micro-pollutants in water by UV-LED/NaClO method.

Keywords UV-LED/NaClO; *o*-phenylphenol; relative contribution; toxicity identification evaluation; free radical