带羟基的磷酸酯对 PUREX 流程中 第三相的形成影响初步研究

罗英杰,吴瑞才,陈 港,唐双凌*

南京理工大学环境与生物工程学院,江苏南京 210000

摘要: 在乏燃料后处理 PUREX 流程中,磷酸三丁酯(TBP)在辐射和高温条件下可能会形成磷酸二丁酯(HD-BP)和带羟基的磷酸酯,其与 30%(体积分数,下同)TBP-煤油、HNO₃和锆(Zr⁴⁺)混合接触时,易在水相和油相之间形成第三相。第三相的形成会对后处理过程造成严重影响。通过合成带羟基的磷酸酯,并对 Zr/HDBP-30%TBP-煤油/HNO₃/带羟基的磷酸酯混合溶液第三相的生成情况进行研究,探讨 Zr⁴⁺浓度、HDBP 浓度以及带羟基的磷酸酯质量浓度对第三相的影响。结果表明, Zr⁴⁺浓度为 0~3×10⁻² mol/L 时,第三相的生成量与 Zr⁴⁺浓度呈正相关性; HDBP 质量浓度为 0~25 g/L 时,第三相的生成量先升高后降低;带羟基的磷酸酯会极大影响第三相生成量,当其质量浓度为 0~60 g/L 时,第三相的生成量先逐渐升高后基本保持不变。利用 X 射线衍射仪和红外光谱,分析第三相的基本结构,结果表明第三相为无定型状态的非晶体,结构主要为 Zr-DBP 型。 关键词: 乏燃料后处理;第三相;磷酸二丁酯; Zr⁴⁺;带羟基的磷酸酯 中图分类号: TL283 文献标志码: A 文章编号: 0253-9950(2025)02-0126-07 doi: 10.7538/hhx.2025.47.02.0126

> Behavior of Third Phase of Mixed Solution Containing Hydroxyphosphate in PUREX Process

LUO Ying-jie, WU Rui-cai, CHEN Gang, TANG Shuang-ling*

School of Environmental and Biological Engineering, Nanjing University of Science and Technology, Nanjing 210000, China

Abstract: During spent fuel reprocessing, TBP may form hydroxyl-containing phosphate ester under radiation and high temperature conditions. The phosphate ester with hydroxyl group is a substance with hydrophilic and lipophilic groups, which is prone to form a third phase between the aqueous phase and the oil phase when mixed and contacted with 30%TBP-kerosene, HNO₃, HDBP and zirconium(Zr^{4+}). Moreover, part of the oil and water phases will also be encapsulated in the third phase, so that the generation of the third phase is greatly increased. The generation of the third phase will cause density effect and volume effect, reduce the decontamination efficiency of the extractant, and even cause liquid flooding, inverted phase and other abnormalities during the operation of the equipment, thus affecting the normal operation of the third phase in the mixed solution of Zr/HDBP-30%TBP-kerosene/HNO₃/hydroxyl-

收稿日期:2024-01-02;修订日期:2024-03-12

基金项目:乏燃料后处理科研专项(1161020387)

^{*}通信联系人: 唐双凌

containing phosphate ester was studied, to investigate the effects of zirconium concentration, HDBP concentration and mass concentration of hydroxyl-containing phosphate ester on the third phase. The results show that the generation of the third phase is positively correlated with the zirconium concentration in the range of $0-3\times10^{-2}$ mol/L, the generation of the third phase is firstly increased and then decreased in the range of 0-25 g/L for HDBP, and the generation of the third phase is firstly increased rapidly and then basically remained unchanged in the range of 0-60 g/L for the mass concentration of hydroxyl-containing phosphate ester. The basic structure of the third phase is analyzed by using X-ray diffractometer and infrared spectroscopy, and the results show that the third phase is an amorphous state amorphous body, and the structure is mainly of Zr-DBP type.

Key words: spent fuel reprocessing; the third phase; dibutyl phosphate; Zr⁴⁺; hydroxyphosphate

随着核能的大力发展,乏燃料后处理显得尤 为重要。乏燃料后处理湿法工艺中的 PUREX 流 程由于对铀、钚的回收率高,废物量小等优点而 被广泛应用^[1-3]。在 PUREX 流程中, 萃取剂磷酸 三丁酯(TBP)受到辐照可降解生成磷酸二丁酯 (HDBP)和磷酸一丁酯(H₂MBP)等产物^[4]。此外, 宋凤丽等^[5]的研究表明, TBP 萃取体系还会产生 带有羟基的磷酸酯,其形成机理为:在强辐照条 件下,水分子可由稳定态变为不稳定态,生成自 由基·H与自由基·OH^[6],与此同时,TBP碳链 (—CH₂—CH₂—CH₂—CH₃)上的 C—H 化学键断 裂,生成自由基·H^[7],而TBP产生的自由基·H可 被水分子产生的自由基·OH取代,进而形成带有 羟基的磷酸酯。降解产物 HDBP 及 H₂MBP 容易 与后处理过程中的裂变产物尤其是锆(在溶液中 主要以硝酸锆形式存在)在水相与有机相之间形 成第三相^[8],它主要是有机相、水相和一些极细的 固体颗粒在混合搅拌中产生的一种相对稳定的 乳化物^[9]。Uetake^[10]认为Zr(NO₃)₄与HDBP形成 第三相时,其配合物结构为:Zr(NO₃)_n(OH)_m-(DBP)_{4-n-m}(HDBP),它们之间基本以氢键的形式 结合, 锆与邻苯二甲酸二丁酯(DBP)以桥式结构 结合。Miyake 等[11] 研究了不同因素对第三相形 成的影响,他们认为:(1)在HNO,浓度小于2mol/L 时,HDBP、H₂MBP、H₃PO₄共同促进第三相的形 成,具有协同效应;(2)第三相的形成与HDBP/Zr 的摩尔比密切相关,第三相的生成量随着其摩尔 比增大出现先增加后逐渐减少、直至消失的现 象,其中当其摩尔比为2时,第三相生成量最大, 摩尔比大于10时,第三相几乎消失。Sugai^[12]研 究了锆与HDBP、H₂MBP形成第三相的类型,将 其分为油包水型和水包油型,他们认为:(1)配合 物类型随着 pH 值和 HDBP/Zr 摩尔比改变而变 化,当 pH 为 4.5~6.5、HDBP/Zr 摩尔比为 3.6 时, 第三相类型为油包水型;(2)当 HDBP/Zr 摩尔比 为 0.36, pH 值为 3.1 时,第三相类型为油包水型, pH 值为 4.1 时,第三相类型为水包油型。

第三相的生成会引起密度效应和体积效应, 使得萃取过程中的水相与有机相混合困难,导致 萃取剂的去污效率降低^[13],严重时还会在混合澄 清槽、离心萃取器等设备的运行过程中造成液 泛、倒相等异常情况,从而影响工艺的正常运行^[14-6]。 此外,第三相黏稠度大、热传导性低以及易夹带 废液中的敏感成分,可能会影响后处理过程的安 全性,并且易发生热失控反应,导致蒸发罐破损, 使大量放射性物质泄露,对厂房造成毁伤甚至对 自然环境造成危害。

带羟基的磷酸酯可以视为一种表面活性剂, 一端为羟基亲水基团,一端为碳烃链疏水基团, 使得后处理过程中更易形成第三相。目前普遍 认为在 PUREX 流程萃取过程中第三相的产生与 Zr和TBP降解产物HDBP、H2MBP形成的沉淀有 关[12,17],对于带羟基的磷酸酯和 Zr、HDBP 形成第 三相的研究较少。国内主要围绕 Zr/HDBP-30% (体积分数,下同)TBP-正十二烷/HNO3体系展开 研究[18-20], 而带羟基的磷酸酯可能会对第三相的 生成具有影响,由于引进了带羟基的磷酸酯,原 有研究规律不一定适用含有带羟基的磷酸酯的 混合体系, 故本工作围绕 Zr/HDBP-30%TBP-正十 二烷/HNO₃/带羟基的磷酸酯体系形成第三相,研 究告浓度、HDBP浓度以及带羟基的磷酸酯的质 量浓度对于第三相形成的影响,分析该类 Zr-DBP 第三相的基本构成, 以加深对第三相形成机 理的认识。

1 实验部分

1.1 仪器与试剂

NICOLETIS10型傅里叶红外光谱仪(FTIR), 美国赛默飞世尔科技有限公司; PHI Quantera II 型X射线衍射仪(XRD),日本ULVAC-PHI公司; AVANCE NEO 500M型核磁共振波谱仪,布鲁克 科技有限公司; DGH-9920A型电热恒温鼓风干燥 箱,上海一恒科学仪器有限公司; ZDJ-4A型自动 电位滴定仪,上海仪分科学仪器有限公司; RE-52AA 型旋转蒸发仪,上海亚荣生化仪器厂; FJ200-SH型高速分散均质机,上海沪析实业有限公司。

煤油,分析纯,上海迈瑞尔化学技术有限公司;TBP、HDBP、1,3-丁二醇,分析纯,上海阿拉丁 生化科技有限公司;五水合硝酸锆、三氯氧磷 (POCl₃),分析纯,国药集团化学试剂有限公司; HNO₃,分析纯,南京化学试剂有限公司。

1.2 料液的制备与标定

1.2.1 Zr(NO₃)₄溶液的配制与标定 称取适量的 五水合硝酸锆,用4 mol/L HNO₃溶解,转移到 500 mL 容量瓶中,再用4 mol/L HNO₃定容,使Zr⁴⁺质量浓 度约为 10 g/L,用乙二胺四乙酸(EDTA)滴定法标 定,保存备用。

1.2.2 水相溶液的配制 按照所需浓度向1L容 量瓶中加入适量的Zr(NO₃)₄溶液,充分摇匀,测其 溶液 pH值,用10 mol/L HNO₃调整其HNO₃浓度。 1.2.3 有机相溶液的配制 用质量分数为5%的 碳酸钠溶液按照体积比1:1的比例与TBP混合, 充分搅拌10min,静置10min,去掉下层水相,重 复上述操作3次,用0.5mol/LHNO3洗涤3次,再 用蒸馏水洗至中性。将TBP与煤油按照体积比3:7配成30%TBP-煤油溶液。

1.2.4 带羟基的磷酸酯的制备 使用 POCl₃ 与丁 二醇反应生成带羟基的磷酸酯[21],反应方程式如 式(1)所示。由于 POCl, 极易和水发生反应生成 磷酸,因此该反应需要在无水无氧的条件下进行。 其中一根双排管连接真空泵,另一根双排管连接 氮气钢瓶,通过旋转双排管之间的活塞实现管路 之间的连通。使用时旋转活塞使反应容器连接 真空泵,抽真空,将体系内空气抽走,同时加热三 口烧瓶,蒸发瓶壁上的水分,然后旋转活塞使其 与氮气连通,排走空气。重复操作2~3次将瓶内 空气置换成氮气。向烧瓶中通入氮气防止空气 进入。取过量的丁二醇于三口烧瓶中,冷却至0℃, 恒压漏斗中加入适量的 POCl,,缓慢匀速滴加入 持续搅拌的丁二醇中,此反应过程会放出大量 热,需要在低温下进行,同时持续抽真空除去反 应产生的 HCl 气体, 观测到无 HCl 气体产生时即 为反应结束。最后用乙酸乙酯萃取反应后的溶 液3次,去除下层溶液,然后用旋蒸仪将上层溶液 中的乙酸乙酯蒸出去除,得到带羟基的磷酸酯。



1.3 第三相的生成与收集

1.3.1 第三相的生成与观察 在 250 mL 烧杯中分别加入 50 mL 配制好的水相料液和有机相料液,用高速分散均质机充分搅拌 10 min,转速为8000 r/min,将其转移至 100 mL 量筒中,静置 24 h,观察第三相生成情况。图1为实验形成的第三相。
1.3.2 第三相的收集 将量筒中的液体和第三相倒入抽滤器中,附着在筒壁上的第三相用蒸馏水多次冲洗,再倒入抽滤器中,抽滤近干,然后小心地取下滤纸,转移至表面皿中,在 50 ℃下烘干至恒重,最后称量第三相质量。

1.4 第三相的分析与表征

1.4.1 XRD分析 将第三相样品充分烘干并研 磨至粉末状,平铺在 XRD 样品槽中。使用 Cu 射

线检测,得到第三相的 XRD 图像,分析第三相的 晶型结构。



图 1 实验形成的第三相 Fig. 1 Experimentally formed the third phase

1.4.2 FTIR分析 将烘干的第三相样品充分研磨 至粉末状,取一定量的粉末置于压片机中进行压 片,制好的样品放入 FTIR 样品室中进行测试,分 析得到的第三相的官能团结构。

2 结果与讨论

2.1 影响第三相生成的因素

2.1.1 Zr^{4+} 浓度对第三相生成的影响 以 30%TBP-煤油为有机相溶液, $Zr(NO_3)_4$ -HNO₃水溶液为水 相溶液,将 HDBP 和带羟基的磷酸酯作为表面活 性剂加入。当 HNO₃浓度为 4 mol/L、HDBP 质量 浓度为 15 g/L、带羟基的磷酸酯质量浓度为 10 g/L 时,改变 Zr^{4+} 浓度,收集并称量第三相,结果示于 图 2。由图 2 可知,当 HDBP 质量浓度为 15 g/L、 HNO₃浓度为 4 mol/L、带羟基的磷酸酯质量浓度 为 10 g/L 时, Zr^{4+} 浓度在 $0 \sim 3 \times 10^{-2}$ mol/L 范围内, 随着 Zr^{4+} 浓度的升高,第三相的生成量逐渐上 升。这是因为 Zr与 DBP 结合形成配合物是生成 第三相的主要因素,第三相的生成量随着 Zr^{4+} 浓度的升高而增多。





at different zirconium concentrations

2.1.2 HDBP浓度对第三相生成的影响 以 30%TBP-煤油为有机相溶液, Zr(NO₃)₄-HNO₃水溶 液为水相溶液,加入带羟基的磷酸酯。当Zr⁴⁺浓 度为 3×10⁻² mol/L、HNO₃浓度为 4 mol/L、带羟基 的磷酸酯质量浓度为 10 g/L 时,改变 HDBP浓度, 收集并称量第三相,结果示于图 3。由图 3 可知, 当 HDBP质量浓度为 0~25 g/L 时,随着 HDBP浓 度的升高,第三相生成量逐渐增多,当HDBP质量 浓度为15g/L时,第三相的生成量最大,而后随 着HDBP浓度的升高,生成量开始减少。这是因 为随着HDBP浓度升高,Zr与DBP形成的配合物 越来越多,生成量升高;当HDBP浓度继续增大 时,Zr-DBP配合物组成开始发生变化,由原来的 Zr(NO₃)_n(DBP)_n(其中1 $\leq n \leq 3$)配位结构转变为 Zr(NO₃)_x(DBP)_y(HDBP)_z,即Zr-DBP配合物可能 发生了HDBP溶剂化^[22],使得有机相对Zr-DBP配 合物的亲和力增加,导致其中的Zr被萃入有机相 中,即第三相中的Zr-DBP配合物发生溶剂化效应 而溶解于油相中,导致第三相的生成量降低。



2.1.3 带羟基的磷酸酯质量浓度对第三相生成的 影响 以30%TBP-煤油为有机相溶液, Zr(NO₃)₄-HNO₃水溶液为水相溶液,加入带羟基的磷酸 酯。当Zr⁴⁺浓度为3×10⁻² mol/L、HDBP质量浓度为 15 g/L、HNO₃浓度为4 mol/L 时,改变带羟基的磷 酸酯质量浓度,收集并称量第三相,结果示于图4。 由图4可知,带羟基的磷酸酯质量浓度在0~60 g/L 范围内,随着带羟基的磷酸酯浓度增加,第三相 的生成量也增多。当加入的带羟基的磷酸酯质 量浓度为20 g/L 时,下层水相与上层部分有机相 形成黏稠、稳定的乳化第三相;当带羟基的磷酸 酯质量浓度为40 g/L 时,第三相的生成量最大,而 后随着其质量浓度继续增加,第三相的生成量几 乎不变。由于带有羟基的磷酸酯不但具有亲油







基团,还具有亲水基团,可以视为一种表面活性 剂,加入一定量时就能使溶液体系的界面状态发 生明显变化,使得互不相溶的水相与有机相混合 液体形成黏度较高、稳定的乳状液。

2.2 带羟基的磷酸酯和第三相结构分析

2.2.1 带羟基的磷酸酯核磁共振及 FTIR 分析 带 羟基的磷酸酯的核磁共振氢谱和碳谱分析结果 示于图 5 和图 6。谱图对应信息如下:¹H NMR (500 MHz, CDCl₃) δ (ppm): 3.72~3.76 (m, 1H), 3.67 (t, *J*=5.8 Hz, 3H), 1.82~1.87 (m, 1H), 1.68 (dd, *J*=9.0、 2.8 Hz, 3H)。¹³C NMR (126 MHz, CDCl₃) δ (ppm): 66.96、61.64、28.83、24.59。由图 5 可知, 氢谱中化 学位移 δ =7.26 ppm 处是氘代氯仿的溶剂峰, 由于 活泼氢的交换作用, 羟基上氢的信号消失, 未出 现在图谱中。除此之外, 其他位置共有四种不等 性的氢, δ =3.73 ppm 处是与磷氧单键相连的亚甲





Fig. 5 NMR hydrogen spectra of hydroxy phosphates





基质子峰; δ =3.67 ppm 的峰是与末端羟基相连的 亚甲基质子峰,由于吸电子基团影响,氢核周围 的电子云密度降低,减弱了感应磁场的屏蔽效 应,使质子化学位移向低场移动,分别达到了 3.73 ppm 和 3.67 ppm; *δ*=1.84 ppm 和 *δ*=1.68 ppm 处 分别是2号和3号碳上的亚甲基质子峰,受邻位 两个亚甲基氢耦合而形成五重峰。由图6可知, δ =66.96 ppm 处是与磷氧单键相连碳的峰, δ = 61.64 ppm 的峰是与末端羟基相连的亚甲基碳, δ =28.83 ppm 的峰是 3 号位亚甲基碳, δ =24.59 ppm 的峰是2号位亚甲基碳的峰。综上,由核磁共振 图谱分析结果符合带羟基的磷酸酯结构,图谱中 有少量其他杂峰,样品纯度较高。用红外光谱分 析带羟基的磷酸酯,并和TBP对比,结果示于图7。 由图 7 可知: TBP 和合成的带羟基的磷酸酯在 1043 cm⁻¹ 处出现 P—O—C 键的吸收峰; 在 1255 cm⁻¹



(1)— TBP(分析纯), (2)— 合成的带羟基的磷酸酯
 图 7 TBP 和带羟基的磷酸酯的红外光谱
 Fig. 7 Infrared spectra of TBP and hydroxyphosphates

处出现 P—O 双键峰; 在 1 380~1 578 cm⁻¹、2 870 cm⁻¹、 2 960 cm⁻¹ 处出现烷基吸收峰(主要为—CH₂— 和 —CH₃), 带羟基的磷酸酯在 3 280 cm⁻¹ 处出现羟 基吸收峰^[17,23], 符合带羟基的磷酸酯的结构。

2.2.2 第三相晶型结构分析 用 XRD 对第三相晶 型结构进行分析,结果示于图 8。由图 8 可知,第 三相的 XRD 谱图中没有形成尖锐峰,则形成的第 三相中没有无定型状态的非晶体。





2.2.3 第三相 FTIR 分析 用红外光谱仪分析纯 HDBP 和第三相官能团,结果示于图 9。由图 9 可 知,曲线(1)、(2)、(3)中的 730 cm⁻¹ 为羟基的吸



15 g/L HDBP-30%TBP-煤油; 50 g/L 带羟基的磷酸酯

Fig. 9 Infrared spectra of HDBP and the third phases

收峰;1040~1050 cm⁻¹为P—O—C键的吸收峰; 1 250 cm⁻¹ 为 P=O 双键峰; 1 380 cm⁻¹、1 460~ 1 470 cm⁻¹、2 870 cm⁻¹、2 960 cm⁻¹ 为烷基吸收峰 (主要为—CH₂—和—CH₃)^[17,23]。HDBP的分子 结构示于图 10。如图 10 所示, HDBP 分子结构中 有 P=O 键、P-O-C 烷键、羟基以及烷基, 图 9 红外光谱中曲线(1)的结果符合其分子结构;红 外光谱曲线(2)和曲线(3)中同样具有相同的官 能团,表明第三相中含有HDBP。红外光谱曲线 (2)和曲线(3)中,1570 cm⁻¹ 为NO₃ 特征峰,表明 第三相中含有 NO₃; 3 660 cm⁻¹ 为羟基峰, 而 HD-BP 的红外光谱无该羟基峰,说明 HDBP 解离出 H⁺后, 生成的 DBP 与 Zr 形成 Zr-DBP 型第三相, 而 羟基峰的生成,可能是因为水分子通过氢键与 HDBP 的配合物进入了第三相^[7],亦或者是带羟基 的磷酸酯以某种方式配位进入第三相。



图 10 HDBP 分子结构 Fig. 10 HDBP molecular structure

3 结 论

(1)水相为Zr(NO₃)₄-HNO₃水溶液、有机相为HDBP-30%TBP-煤油溶液,与表面活性剂带羟基的磷酸酯混合时,会生成乳化的第三相。保持其他物料条件不变,改变其中一个物料的浓度或质量,第三相的生成情况如下:Zr⁴⁺浓度在0~3×10⁻² mol/L范围内,第三相的生成量随Zr⁴⁺浓度的升高而升高;HDBP质量浓度在0~25 g/L范围内,第三相的生成量随着HDBP浓度的升高先升高后降低;带羟基的磷酸酯质量浓度在0~60 g/L范围内,第三相的生成量随着带羟基的磷酸酯增多而升高,而后不变。

(2)带羟基的磷酸酯起到了表面活性剂的作用,加入一定量的带羟基的磷酸酯会增加第三相的生成量,水相与部分有机相也被包裹进第三相中,形成上层有机相,下层乳化黏稠的第三相。

(3)对提取出来的第三相进行红外光谱分析, 发现加入带羟基的磷酸酯后, Zr 与 HDBP 形成的 第三相仍为 Zr-DBP 型第三相。

参考文献:

- [1] 姜圣阶,任凤仪.核燃料后处理工学[M].北京:原子能出版 社,1995:2-19.
- [2] 叶国安,郑卫芳,何辉,等.我国核燃料后处理技术现状和发展[J].原子能科学技术,2020,54(增刊1):75-83.
- [3] Rivier C, Roudil D, Rigaux C, et al. Validation of analytical methods for nuclear spent fuel reprocessing[J].
 Prog Nucl Energy, 2014, 72: 115-118.
- [4] 于婷,唐洪彬,何辉,等.乏燃料后处理过程中红油的形成及 分解机理研究进展[J].中国原子能科学研究院年报, 2020:32-35.
- [5] 宋凤丽,李金英,周常新,等.TBP 萃取体系辐解产物的分 析[J].核化学与放射化学,2011,33(1):12-17.
- [6] 吴季兰,戚生初.辐射化学[M].北京:原子能出版社,1993: 93-95.
- [7] Burr J G. The radiolysis of tributyl phosphate[J]. Radiat Res, 1958, 8(3): 214-221.
- [8] 于恩江,刘黎明,黄怀安.磷酸三丁酯萃取钚(IV)时生成第 三相的研究[J].核化学与放射化学,1986,8(3):134-138.
- [9] 申震,王辉,李斌.PUREX 流程中 1A 槽锆的萃取行为及其 对界面污物形成的影响[C]//中国核科学技术进展报告 (第六卷):中国核学会 2019 年学术年会论文集第6册(核 化工分卷、辐射防护分卷).北京:原子能出版社,2019: 261-269.
- [10] Uetake N. Precipitation formation of zirconium-dibutyl phosphate complex in Purex process[J]. J Nucl Sci Technol, 1989, 26(3): 329-338.
- [11] Miyake C, Hirose M, Yoshimura T, et al. "The third phase" of extraction processes in fuel reprocessing(I)[J]. J Nucl Sci Technol, 1990, 27(2): 157-166.

- [12] Sugai H. Crud in solvent washing process for nuclear fuel reprocessing[J]. J Nucl Sci Technol, 1992, 29(5): 445-453.
- [13] 支冬安,张志成,王辉,等.Purex 流程中铀、钚、锆、钌混合溶 液界面污物的成因研究[J].核科学与工程,2021,41(2): 427-432.
- [14] Kumar S, Koganti S B. Speciation studies in third phase formation: U(IV), Pu(IV), and Th(IV) third phases in TBP systems[J]. Solvent Extr Ion Exch, 2003, 21(4): 547-558.
- [15] Ritcey G M. Crud in solvent extraction processing: a review of causes and treatment[J]. Hydrometallurgy, 1980, 5(2-3): 97-107.
- [16] 王文涛,苏哲,谢书宝,等.乏燃料后处理液-液萃取中第三 相微观结构研究进展[J].核化学与放射化学,2021,43(1): 39-49.
- [17] 林灿生,张崇海,王效英,等.Purex 流程中界面物的形成和 机理研究[J].中国核科技报告,1998(增刊 6):17-18.
- [18] 徐晓琴,刘巍,余勇斌,等.后处理厂红油可能组分丁醇及其 衍生物与 HNO₃ 的绝热量热研究[J].核化学与放射化 学,2024,46(1):60-67.
- [19] 孙孝群,李宛桐,陈涛,等.磷酸三丁酯与 NO₂反应研 究[J].核化学与放射化学,2022,44(4):445-456.
- [20] 冯世明, 高乾宏, 钟小龙, 等. 丁酸硝化衍生物的合成及与 硝酸反应的绝热量热分析[J]. 核化学与放射化学, 2025, 47(1): 41-49
- [21] 王燕,马航,何俊杰,等.磷酸三丁酯合成方法的研究进 展[J].磷肥与复肥,2019,34(4):23-25.
- [22] 张崇海,林灿生,郭景儒,等.锆与 HDBP 形成萃取界面污物的行为研究[J].核化学与放射化学,1995,17(3):153-158.
- [23] 邢其毅.基础有机化学[M].北京:人民教育出版社,1980: 154-161.