УДК 542.61: 546.65/66

# ЭКСТРАКЦИЯ U(VI), Th(IV) И ЛАНТАНИДОВ(III) ИЗ АЗОТНОКИСЛЫХ РАСТВОРОВ СМЕСЯМИ ДИФЕНИЛ-N,N-ДИОКТИЛКАРБАМОИЛМЕТИЛФОСФИНОКСИДА И БИС[(ТРИФТОРМЕТИЛ)СУЛЬФОНИЛ]ИМИДА ЛИТИЯ

© 2024 г. А. Н. Туранов<sup>а</sup>, В. К. Карандашев<sup>б, \*</sup>

<sup>а</sup>Институт физики твердого тела им. Ю.А. Осипьяна РАН, 142432, Черноголовка Московской обл., ул. Академика Осипьяна, д. 2 <sup>б</sup>Институт проблем технологии микроэлектроники и особо чистых материалов РАН, 142432, Черноголовка Московской обл., ул. Академика Осипьяна, д. 6 \*e-mail: karan@iptm.ru

Получена 28.06.2024, после доработки 02.08.2024, принята к публикации 05.08.2024

Исследована экстракция ионов U(VI), Th(IV) и лантанидов(III) смесями дифенил-N,N-диоктилкарбамоилметилфосфиноксида ( $Ph_2Oct_2$ ) и бис[(трифторметил)сульфонил]имида лития ( $LiTf_2N$ ) в додекане, содержащем 10% октанола. Обнаружен эффект синергизма при экстракции ионов металлов такими смесями. При экстракции Ln(III) из растворов 3 моль/л  $HNO_3$  значения  $D_{Ln}$  в системе с  $Ph_2Oct_2$ — $LiTf_2N$  более чем на три порядка выше, чем при экстракции раствором  $Ph_2Oct_2$ . Определена стехиометрия экстрагируемых комплексов, изучено влияние концентрации  $HNO_3$  на экстракцию ионов металлов. Установлено, что ионы актинидов и лантанидов(III) экстрагируются смесью  $Ph_2Oct_2$  и  $LiTf_2N$  из азотнокислых растворов по катионообменному механизму.

**Ключевые слова:** экстракция, уран(VI), торий(IV), лантаниды(III), азотная кислота, карбамоилметилфосфиноксиды, бис[(трифторметил)сульфонил]имид лития.

**DOI:** 10.31857/S0033831124050051

Карбамоилметилфосфиноксиды (КМФО) являются эффективными экстрагентами для извлечения актинидов и лантанидов(III) из азотнокислых растворов и используются в процессах переработки отработанного ядерного топлива [1-4]. Повышение экстракционной способности КМФО достигается при добавке хлорной кислоты или перхлоратов щелочных металлов в водную фазу [5, 6] или в присутствии хлорированного дикарболлида кобальта (ХДК) [7-9]. Значительное увеличение коэффициентов распределения актинидов и лантанидов(III) наблюдается при использовании ионных жидкостей (ИЖ) — гексафторфосфатов или бис[(трифторметил) сульфонил]имидов метилалкилимидазолия [10-14] в качестве растворителя нейтральных экстрагентов, а также при добавке даже небольших количеств ИЖ в органическую фазу [15–18].

Процесс катионообменной экстракции ионов актинидов и Ln(III) нейтральными экстрагентами в присутствии бис[(трифторметил)сульфонил]имидов метилалкилимидазолия ( $C_n mim Tf_2 N$ ) сопровождается переходом катионов  $C_n mim^+$  в водную фазу [19], что приводит к загрязнению рафинатов экстракционных систем. Снижению таких загрязнений способствует увеличение длины углеводородного радикала катиона  $C_n mim^+$ , однако это обычно приводит к значительному снижению эффективности экстракции ионов металлов в системах с ИЖ [14].

Бис[(трифторметил)сульфонил]имид лития  $(CF_3SO_2)_2NLi$  ( $LiTf_2N$ ), используемый в качестве прекурсора при синтезе ИЖ, обладает хорошей растворимостью в полярных органических растворителях, таких как  $\mu$ -октанол. Представляет интерес рассмотреть возможность использования  $LiTf_2N$  как компонента экстракционных систем для извлечения ионов металлов из азотнокислых растворов, что позволило бы исключить присутствие катионов  $C_n mim^+$  в экстракционных системах.

В настоящей работе исследована экстракция ионов актинидов и Ln(III) из азотнокислых растворов смесями дифенил-N,N-диоктилкарбамоилметилфосфиноксида  $Ph_2P(O)CH_2C(O)NOct_2$  ( $Ph_2Oct_2$ ) и LiTf<sub>2</sub>N в додекане, содержащем 10% октанола.

# ЭКСПЕРИМЕНТАЛЬНАЯ ЧАСТЬ

Дифенил-N,N-диоктилкарбамоилметилфосфиноксид ( $Ph_2Oct_2$ ) синтезирован в Институте физиологически активных веществ РАН по известной методике [20]. Бис[(трифторметил)сульфонил]имид лития (Sigma—Aldrich), *н*-октанол и додекан (Вектон) использовали без дополнительной очистки.

Методика проведения экстракции Ln(III), U(VI) и Th(IV) описана в предыдущих работах [15, 16]. Исходная концентрация каждого из Ln(III), U(VI) и Th(IV) составляла  $4\cdot10^{-6}$  моль/л, концентрацию

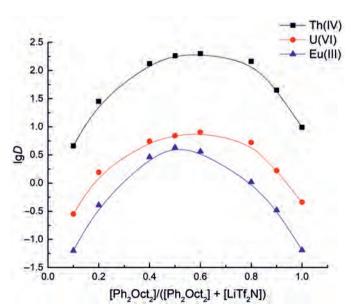
азотной кислоты в водной фазе варьировали в интервале 0.1-5.0 моль/л.

Содержание Ln(III), U(VI) и Th(IV) в исходных и равновесных водных растворах определяли методом масс-спектрометрии с ионизацией пробы в индуктивно связанной плазме с использованием масс-спектрометра XSeries 2 (Thermo Scientific, США). Содержание элементов в органической фазе определяли по разнице концентраций в водном растворе до и после экстракции. Коэффициенты распределения элементов (D) рассчитывали как отношение их концентраций в равновесных фазах. Погрешность определения D не превышала 10%.

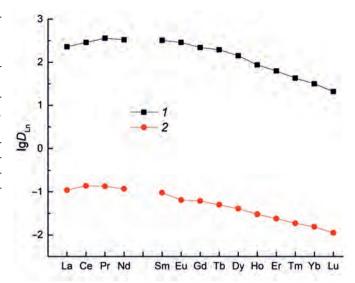
# РЕЗУЛЬТАТЫ И ИХ ОБСУЖДЕНИЕ

Данные по экстракции Ln(III), U(VI) и Th(IV) из азотнокислых растворов изомолярными смесями  $Ph_2Oct_2$  и  $LiTf_2N$  указывают на проявление эффекта синергизма в системе (рис. 1). Наблюдаемый синергетический эффект может быть связан с вхождением гидрофобных анионов  $Tf_2N^-$  в состав экстрагируемых комплексов, приводящим к увеличению их гидрофобности по сравнению с сольватированными нитратами, экстрагируемыми растворами  $KM\PhiO$   $Ph_2Oct_2$  из азотнокислых растворов.

При экстракции смесями  $Ph_2Oct_2$  и  $LiTf_2N$  в додекане, содержащем 10% октанола, происходит значительное увеличение степени извлечения ионов Ln(III) в органическую фазу (рис. 2, табл. 1S). Величина синергетического эффекта выражается как  $SC = D/(D_L + D_{LiTt2N})$  (где  $D_L$ ,  $D_{LiTt2N}$  и D — коэффициенты распределения при экстракции индивидуальными



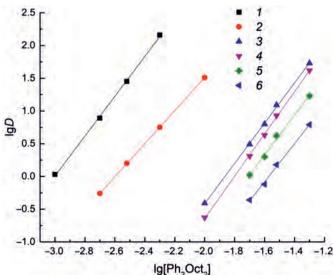
**Рис.** 1 Экстракция Th(IV), U(VI) и Eu(III) из растворов 3 моль/л HNO<sub>3</sub> изомолярными смесями КМФО Ph<sub>2</sub>Oct<sub>2</sub> и LiTf<sub>2</sub>N в додекане, содержащем 10% октанола. [Ph<sub>2</sub>Oct<sub>2</sub>] + + [LiTf<sub>2</sub>N] = 0.02 моль/л при экстракции Th(IV) и U(VI) и 0.05 моль/л при экстракции Eu(III).c



**Рис.2** Коэффициенты распределения Ln(III) при экстракции из раствора 3 моль/л HNO<sub>3</sub> растворами 0.05 моль/л КМФО  $Ph_2Oct_2$  в додекане, содержащем 10% октанола (2), и в додекане, содержащем 10% октанола (0.05 моль/л LiTf<sub>3</sub>N (1).

КМФО (L), LiTf<sub>2</sub>N и их смесями соответственно). При экстракции из раствора 3 моль/л HNO<sub>3</sub> величина SC возрастает в ряду Ln(III) от 1660 (для La) до 4470 (для Eu), а затем постепенно снижается с увеличением атомного номера Ln(III) и составляет 1860 при экстракции Lu(III).

Методом сдвига равновесия определены стехиометрические соотношения  $M^{n+}$ : L в комплексах, экстрагируемых смесями  $Ph_2Oct_2$  и  $LiTf_2N$ 

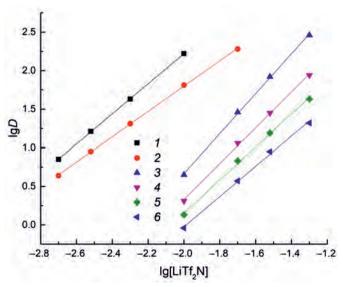


**Рис. 3** Зависимость коэффициентов распределения Th(IV) (*I*), U(VI) (*2*), Pr(III) (*3*), Eu(III) (*4*), Ho(III) (*5*) и Lu(III) (*6*) от концентрации  $Ph_2Oct_2$  в додекане, содержащем 10% октанола и 0.025 моль/л LiTf<sub>2</sub>N, при экстракции из раствора 3 моль/л HNO<sub>3</sub>.

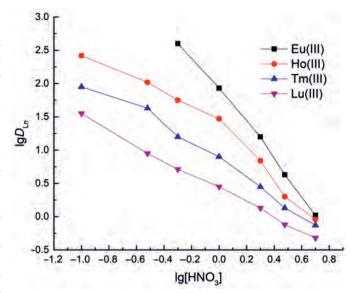
в додекане, содержащем 10% октанола, из растворов 3 моль/л  $HNO_3$ . При экстракции Ln(III) и Th(IV) наклон (производная функции) зависимостей  $\lg D - \lg[Ph_2Oct_2]$  близок к 3 (рис. 3), что соответствует переходу этих ионов в органическую фазу в виде трисольватов. Наклон зависимостей  $\lg D_U - \lg[Ph_2Oct_2]$  составляет  $2.52 \pm 0.12$  (рис. 3), что указывает на экстракцию ионов U(VI) из азотнокислых растворов в виде смеси ди- и трисосольватов.

При постоянной концентрации КМФО в органической фазе наклон зависимости  $\lg D - \lg[\text{LiTf}_2 N]$  характеризует число анионов Tf<sub>2</sub>N<sup>-</sup>, входящих в состав экстрагируемого комплекса. Для Th(IV) и U(VI) этот наклон составляет  $1.96 \pm 0.12$  и  $1.64 \pm 0.15$  соответственно (рис. 4). Это указывает на то, что в состав экстрагируемого комплекса Th(IV) входят два аниона  $Tf_2N^-$ , а при экстракции U(VI) в органическую фазу переходят комплексы с двумя и одним анионом Tf<sub>2</sub>N<sup>-</sup>. При экстракции Ln(III) наклон зависимости  $\lg D_{\rm Ln} - \lg [{\rm LiTf_2N}]$  снижается в ряду Ln(III) от 2.64  $\pm$  0.15 для La(III) - Eu(III) до 1.94  $\pm$  0.12 при экстракции Lu(III) (рис. 4). Следовательно, ионы Ln(III) экстрагируются из раствора 3 моль/л HNO<sub>3</sub> смесями Ph<sub>2</sub>Oct<sub>2</sub> и LiTf<sub>2</sub>N в виде комплексов, включающих три и два аниона  $Tf_2N^-$ . Доля комплексов с тремя анионами  $Tf_2N^-$  снижается по мере увеличения атомного номера Ln(III), а ионы Tm(III)— Lu(III) экстрагируются в форме комплексов только с двумя анионами  $Tf_2N^-$ . Учитывая слабую координационную способность ионов  $Tf_2N^-$  [21], можно предположить, что они входят во внешнюю координационную сферу экстрагируемых комплексов.

Исследование влияния концентрации HNO<sub>3</sub> в равновесной водной фазе на эффективность



**Рис. 4** Зависимость коэффициентов распределения Th(IV) (*I*), U(VI) (*2*), Eu(III) (*3*), Ho(III) (*4*), Tm(III) (*5*) и Lu(III) (*6*) от концентрации LiTf<sub>2</sub>N в додекане, содержащем 10% октанола и 0.01 (*I*), 0.02 (*2*) и 0.05 (*3*–*6*) моль/л  $Ph_2Oct_2$ , при экстракции из раствора 3 моль/л  $HNO_3$ .



**Рис.** 5 Зависимость коэффициентов распределения Ln(III) от концентрации HNO<sub>3</sub> в водной фазе при экстракции растворами смеси 0.025 моль/л KMФО Ph<sub>2</sub>Oct<sub>2</sub> и 0.025 моль/л LiTf<sub>2</sub>N в додекане, содержащем 10% октанола.

экстракции ионов металлов растворами смесей  $Ph_2Oct_2$  и  $LiTf_2N$  показало, что значения  $D_{Ln}$  уменьшаются с ростом  $[HNO_3]$  (рис. 5, табл. S2). Такой характер зависимости  $D-[HNO_3]$  указывает на катионообменный механизм экстракции ионов металлов растворами смесей  $Ph_2Oct_2$  и  $LiTf_2N$ , как и при экстракции этих ионов растворами  $KM\PhiO$  в  $UXC_nmimTf_2N$  [14].

Ранее было показано, что КМФО взаимодействуют с  $\mathrm{HTf_2N}$ , образуя комплексы  $\mathrm{KM\PhiOH^+Tf_2N^-}$ , способные экстрагировать ионы металлов из азотнокислых растворов [22]. Такие комплексы образуются и при контакте смеси  $\mathrm{Ph_2Oct_2}$  и  $\mathrm{LiTf_2N}$  с раствором  $\mathrm{HNO_3}$  в результате реакции

$$H_{(B)}^+ + L_{(O)} + LiTf_2N_{(O)} \hookrightarrow LH(Tf_2N)_{(O)} + Li_{(B)}^+.$$
 (1)

Соотношение между концентрациями L и LH( $Tf_2N$ ) в равновесной органической фазе зависит от исходных концентраций  $Ph_2Oct_2$  и Li $Tf_2N$ , а также от концентрации  $HNO_3$  в водной фазе. При этом увеличение [ $HNO_3$ ] до определенной величины способствует образованию комплекса LH( $Tf_2N$ ) [уравнение (1)], а затем может приводить к снижению его концентрации в органической фазе вследствие образования комплексов  $Ph_2Oct_2$  с  $HNO_3$  [23].

Учитывая нахождение  $Ph_2Oct_2$  в органической фазе, содержащей  $LiTf_2N$ , в различных формах, процесс экстракции ионов Ln(III) из азотнокислых растворов может быть описан уравнением

$$Ln_{(B)}^{3+} + (3-s)NO_{3(B)}^{-} + (3-s)L_{(o)} + sLHTf_{2}N_{(o)} \leftrightarrows$$

$$\leftrightarrows LnL_{3}(NO_{3})_{3-s}(Tf_{2}N)_{s(o)} + sH_{(B)}^{+},$$
(2)

где s — число ионов  $\mathrm{Tf_2N^-}$ , входящих в состав экстрагируемого комплекса. Концентрационная константа экстракции выражается как

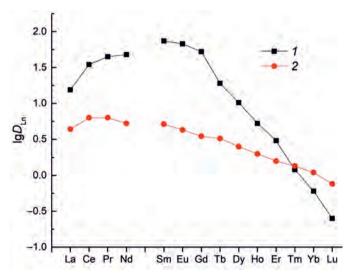
$$K_{\rm ex} = D_{\rm Ln}[{\rm H}^+]^s/([{\rm NO_3}^-]^{3-s}[{\rm L}]^{3-s}[{\rm LHTf_2N}]^s),$$
 (3)

а зависимость  $D_{\operatorname{Ln}}$  от концентраций компонентов системы — как

$$D_{\rm Ln} = K_{\rm ex}[L]^{3-s}[LHTf_2N]^s[H^+]^{-s}[NO_3^-]^{3-s}.$$
 (4)

Из уравнения (4) следует, что  $D_{\rm Ln} \sim [{\rm HNO_3}]^{3-2s}$ . Поскольку величина s уменьшается по мере увеличения атомного номера Ln(III) (рис. 4),  $D_{\rm Eu} \sim [{\rm HNO_3}]^{-3}$ , а  $D_{\rm Lu} \sim [{\rm HNO_3}]^{-1}$  (рис. 5, табл. S2). В результате этого с ростом концентрации  ${\rm HNO_3}$  в водной фазе происходит снижение коэффициента разделения Eu и Lu ( $\beta_{\rm Eu/Lu} = D_{\rm Eu}/D_{\rm Lu}$ ) от 78 до 2.2 при увеличении [ ${\rm HNO_3}$ ] от 0.5 до 5 моль/л (рис. 5, табл. S2).

Следует отметить, что растворы смеси Ph<sub>2</sub>Oct<sub>2</sub> и LiTf<sub>2</sub>N эффективно экстрагируют ионы Ln(III) из растворов других минеральных кислот. Большинство Ln(III) экстрагируются из раствора HCl более эффективно, чем из раствора НОО3 такой же концентрации (рис. 6, табл. S3). Это связано с тем, что замещение в экстрагируемом комплексе анионов  $NO_3^-$  на более гидрофобные анионы  $Tf_2N^-$  менее энергетически выгодно, чем замещение ими анионов Cl<sup>-</sup>. Кроме того, HCl значительно меньше по сравнению с НОО2 соэкстрагируется растворами КМФО [24], что повышает концентрацию свободного экстрагента, участвующего в образовании комплекса LHTf<sub>2</sub>N. Более высокие значения  $D_{\rm Ln}$ при экстракции Ln(III) из растворов HNO<sub>3</sub> по сравнению с экстракцией из раствора НСІ наблюдаются для Tm(III)—Lu(III) (рис. 6, табл. S3). Причиной этого может быть то, что в образовании экстрагируемых



**Рис. 6** Коэффициенты распределения Ln(III) при экстракции из раствора 3 моль/л HNO $_3$  (2) и 3 моль/л HCl (1) растворами смеси 0.025 моль/л КМФО Ph $_2$ Oct $_2$  и 0.025 моль/л LiTf $_2$ N в додекане, содержащем 10% октанола.

комплексов этих Ln(III) участвуют два аниона  $Tf_2N^-$ и один анион  $NO_3^-$ , а сольватированные нитраты Ln(III) экстрагируются растворами КМФО с более высокими величинами  $D_{\rm Ln}$ , чем сольватированные хлориды [24].

Представленные данные показали, что смеси КМФО  $Ph_2Oct_2$  и  $LiTf_2N$  в додекане, содержащем 10% октанола, эффективно экстрагируют ионы актинидов и лантанидов(III) из азотнокислых растворов. При экстракции Ln(III) из растворов 3 моль/л  $HNO_3$  значения  $D_{Ln}$  в системе с  $Ph_2Oct_2$ — $LiTf_2N$  более чем на три порядка выше, чем при экстракции раствором  $Ph_2Oct_2$ . В отличие от использования ИЖ в качестве растворителя при экстракции ионов металлов смесями КМФО и  $LiTf_2N$  исключается переход катионов ИЖ в рафинат экстракционной системы.

# ФОНДОВАЯ ПОДДЕРЖКА

Работа выполнена в рамках Государственного задания 2024 г. Института физики твердого тела им. Ю.А. Осипьяна РАН и Института проблем технологии микроэлектроники и особо чистых материалов РАН.

#### КОНФЛИКТ ИНТЕРЕСОВ

Авторы заявляют об отсутствии конфликта интересов в связи с публикацией данной статьи.

# ДОПОЛНИТЕЛЬНЫЕ МАТЕРИАЛЫ К СТАТЬЕ

К статье имеются дополнительные электронные материалы: табл. S1—S3 с экстракционными данными. Дополнительные материалы размещены в электронном виде по ссылке: https://doi.org/10.31857/S0033831124050051

#### СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

- 1. *Myasoedov B.F., Kalmykov S.N.* // Mendeleev Commun. 2015. Vol. 25. N 5. P. 319. https://doi.org/10.10016/j.mencom.2015.09.001
- 2. *Horwitz E.P., Martin K.A., Diamond H., Kaplan L.* // Solvent Extr. Ion Exch. 1986. Vol. 4. N 3. P. 449. https://doi.org/10.1080/07366298608917877
- 3. Чмутова М.К., Литвина М.Н., Прибылова Г.А. Иванова Л.А., Смирнов И.В., Шадрин А.Ю, Мясоедов Б.Ф. // Радиохимия. 1999. Т. 41. № 4. С. 331.
- 4. *Аляпышев М.Ю., Бабаин В.А., Устынюк Ю.А.* // Успехи химии. 2016. Т. 85. № 9. С. 943—961; *Alyapy-shev M. Yu., Babain V.A., Ustynyuk Yu.A.* // Russ. Chem. Rev. 2016. Vol. 85. N 9. P. 943. https://doi.org/10.1070/RCR4588
- 5. Chmutova M.K., Litvina M.N., Nesterova N.P., Myasoedov B.F., Kabachnik M.I. // Solvent Extr. Ion Exch. 1992. Vol. 10. P. 439.

- 6. Смирнов И.В. // Радиохимия. 2007. Т. 49. № 1. С. 40.
- 7. *Rais J.*, *Tachimori S.* // J. Radioanal. Nucl. Chem. Lett. 1994. Vol. 188. N 2. P. 157.
- 8. Smirnov V.I., Babain V.A., Shadrin A.Yu., Efremova T.I., Bondarenko N.A., Herbst R.S., Peterman D.R., Todd T.A. // Solvent Extr. Ion Exch. 2005. Vol. 23. N 1. P. 1.
- 9. *Makrlik E., Vanura P., Selucky P. //* J. Radioanal. Nucl. Chem. 2010. Vol. 283. P. 571.
- Riano S., Foltova S.S., Binnemans K. // RSC Adv. 2020.
   Vol. 10. P. 307. DOI: 10.1039/c9ra08996
- 11. *Iqbal M., Waheed K., Rahat S.B., Mehmood T., Lee M.S.*//J. Radioanal. Nucl. Chem. 2020. Vol. 325. P. 1. DOI: 10.1007/s10967-020-07199-1
- 12. *Atanassova M.* // J. Mol. Liq. 2021. Vol. 343. ID 117530. https://doi.org/10.1016/j.molliq.2021.117530
- 13. *Белова В.В.* // Радиохимия. 2021. Т. 63. № 1. С. 3; *Belova V.V.* // Radiochemistry. 2021. Vol. 63. N 1. P. 1. https://doi.org/10.1134/S106636222101001X
- 14. Sun T., Zhang Y., Wu Q., Chen J., Xia L., Xu C. // Solvent Extr. Ion Exch. 2017. Vol. 35. P. 408. https://doi.org/10.1080/07366299.2017.1379142
- 15. *Туранов А.Н.*, *Карандашев В.К.*, *Яркевич А.Н.* // Радиохимия. 2013. Т. 55. № 4. С. 314; *Turanov A.N.*, *Karandashev V.K.*, *Yarkevich A.N.* // Radiochemistry. 2013. Vol. 55. N 4. P. 382. https://doi.org/10.1134/S1066362213040073

- 16. Turanov A.N., Karandashev V.K., Sharova E.V., Artyushin O.I., Kostikova G.V., Fedoseev A.M. // Radiochim. Acta. 2023. Vol. 111. P. 602.
- 17. *Прибылова Г.А.*, *Смирнов И.В.*, *Новиков А.П.* // Радиохимия. 2012. Т. 54. № 5. С. 435.
- 18. *Pribilova G., Smirnov I., Novikov A.* // J. Radioanal. Nucl. Chem. 2012. Vol. 295. P. 83.
- 19. Gaillard C., Boltoeva M., Billard I., Georg S., Mazan V., Ouadi A., Ternova D., Henning C. // ChemPhysChem. 2015. Vol. 16. P. 2653. https://doi.org/10.1002/cphc.201500283
- 20. Туранов А.Н., Карандашев В.К., Харитонов А.В., Лежнев А.Н., Сафронова З.В., Яркевич А.Н., Цветков Е.Н. // ЖОХ. 1999. Т. 69. N 7. C. 1109; Turanov A.N., Karandashev V.K., Kharitonov A.N., Lezhnev A.N., Safronova Z.V., Yarkevich A.N. Tsvetkov E.N. // Russ. J. Gen. Chem. 1999. Vol. 69. N 7. P. 1068.
- 21. *Binnemans K.* // Chem. Rev. 2007. Vol. 107. P. 2593. https://doi.org/ 10.1021/cr050979c
- 22. Туранов А.Н., Карандашев В.К., Костикова Г.В., Федосеев А.М. // Радиохимия. 2023. Т. 65. № 4. С. 310.
- 23. Чмутова М.К., Литвина М.Н., Прибылова Н.П., Нестерова Н.П., Клименко В.Е., Мясоедов Б.Ф. // Радиохимия. 1995. Т. 37. № 5. С. 430.
- 24. Horwitz E.P., Diamond H., Martin K.A., Chiarizia R. // Solvent Extr. Ion Exch. 1987. Vol. 5. P. 419.

# Extraction of U(VI), Th(IV), and Lanthanides(III) from Nitric Acid Solutions with Mixtures of Diphenyl-N,N-dioctylcarbamoylmethylphosphine Oxide and Lithium Bis[(trifluoromethyl)sulfonyl]imide

# A. N. Turanov<sup>a</sup> and V. K. Karandashev<sup>b, \*</sup>

<sup>a</sup>Osipyan Institute of Solid State Physics, Russian Academy of Sciences, ul. Akademika Osipyana 2, Chernogolovka, Moscow oblast, 142432 Russia <sup>b</sup>Institute of Microelectronics Technology and High Purity Materials, Russian Academy of Sciences, ul. Akademika Osipyana 6, Chernogolovka, Moscow oblast, 142432, Russia \*e-mail: karan@iptm.ru

Received June 28, 2024; revised August 2, 2024; accepted August 5, 2024

The extraction of U(VI), Th(IV), and lanthanide(III) ions with mixtures of diphenyl-N, N-dioctylcarbamoylmethylphosphine oxide ( $Ph_2Oct_2$ ) and lithium bis[(trifluoromethyl)sulfonyl]imide (LiTf<sub>2</sub>N) in dodecane containing 10% octanol was studied. A synergistic effect was discovered during the extraction of metal ions with such mixtures. When extracting Ln(III) from solutions of 3 mol/1 HNO<sub>3</sub>, the  $D_{Ln}$  values in the system with  $Ph_2Oct_2$ -LiTf<sub>2</sub>N are more than three orders of magnitude higher than when extracting with a solution of  $Ph_2Oct_2$ . The stoichiometry of the extracted complexes was determined, and the effect of HNO<sub>3</sub> concentration on the extraction of metal ions was studied. It has been established that actinide and lanthanide(III) ions are extracted with a mixture of  $Ph_2Oct_2$  and  $Ph_2Oct_3$  and  $Ph_2Oct_4$  and  $Ph_2Oct_3$  and  $Ph_2Oct_4$  and  $Ph_2Oct_4$  and  $Ph_2Oct_5$  and  $Ph_2Oct_5$  and  $Ph_2Oct_5$  and  $Ph_2Oct_5$  are extracted with a mixture of  $Ph_2Oct_5$  and  $Ph_2Oct_5$  and

**Keywords**: extraction, uranium(VI), thorium(IV), lanthanides(III), nitric acid, carbamoylmethylphosphine oxides, lithium bis[(trifluoromethyl)sulfonyl]imide