

<https://doi.org/10.15407/geotech2019>.

УДК 54.066:54.027

**Пушкарьов О.В., Севрук И.М., Деміхов Ю.М., Долін В.В.(молод.)**

**Пушкарьов О.В.** к.геол.-мін.н., п.н.с., провідний н.с., ДУ "Інститут геохімії навколошнього середовища НАН України", push-karevigns@gmail.com, <https://orcid.org/0000-0002-4382-8620>

**Севрук И.М.**, к.геол.н., с.н.с. ДУ "Інститут геохімії навколошнього середовища НАН України", Irina\_mihalovna@ukr.net, <https://orcid.org/0000-0003-2407-0735>

**Деміхов Ю.М.** к.геол.-мін.н., с.н.с. ДУ "Інститут геохімії навколошнього середовища НАН України"

**Долін В.В.**, м.н.с., ДУ "Інститут геохімії навколошнього середовища НАН України", dolinvitaliy@gmail.com, <https://orcid.org/0000-0002-1962-9277>

## ФРАКЦІОНУВАННЯ ВАЖКИХ ІЗОТОПІВ ВОДНЮ В ДИНАМІЧНИХ СИСТЕМАХ

Визначено можливість використання мінеральних адсорбентів для очищення уповільнювача важководних реакторів від тритію. Створено три динамічні системи, де в якості композитних мембрани використані монт-морилонітова, сепіолітова та палигорськітова глини і цеоліт (системи М-Ц, С-Ц та П-Ц). На першому етапі крізь мінеральні мембрани профільтровували дейтерій-тритієву воду (DTO), а на другому ті ж мембрани промивали протієвою водою ( $H_2O$ ). В процесі такої двостадійної фільтрації вперше встановлено ефект розділення тритію і дейтерію у фільтраті. На першій стадії експерименту в системі з мембраною М-Ц вміст дейтерію і тритію у фільтраті DTO однаково зменшувався і на кінець фільтрації складав більше 50% від вихідних концентрацій. Коефіцієнт розділення важких ізотопів водню в цій системі не перевищував  $KT=0,99$ . При фільтрації DTO крізь мембрану С-Ц частка тритію у фільтраті на кінець фільтрації зменшилася відносно вихідної концентрації на 10% менше ніж частка дейтерію і коефіцієнт розділення ізотопів водню склав  $KT=1,15$ . В системі П-Ц залишкова частка дейтерію фільтраті DTO на 3% перевищувала залишкову частку тритію і коефіцієнт розділення ізотопів водню дорівнював  $KT=0,96$ . Інший процес спостерігається при фільтруванні протієвої води ( $H_2O$ ) крізь глинисто-цеолітові адсорбенти після їх взаємодії з розчином DTO. У всіх дослідженіх мінеральних адсорбентах були встановлені прояви фракціонування важких ізотопів водню з коефіцієнтами  $KD = 13,2; 3,2 \text{ i } 3,6$  відповідно для монтморилоніт-цеолітового, сепіоліт-цеолітового і палигорськіт-цеолітового композитів із переважним вмістом дейтерію у фільтраті, що свідчить про можливість використання глинисто-цеолітових мінеральних адсорбентів для очистки важкої води від тритію.

**Ключові слова:** тритій, дейтерій, важка вода, фракціонування, адсорбент, монтморилоніт, сепіоліт, палигорськіт

**Вступ.** Із припиненням ядерних випробувань і поступовим розпадом «вибухового» тритію головним джерелом техногенного тритію стає атомна промисловість і ядерна енергетика, зокрема, ядерні реактори, заводи з регенерації ядерного палива, сховища відпрацьованого ядерного палива та радіоактивних матеріалів. Окрім проблеми забруднення навколошнього середовища тритіем, у паливно-енергетичному комплексі важливою проблемою є створення простих та недороговартісних способів очищення технологічних вод від тритію для повторного використання дейтерію на важководних реакторах.

У важководних реакторах (HWR) важка вода ( $D_2O$ ) використовується як сповільнювач, відбиває нейтронів і холодаоагент [3, 4, 6, 5] і є основним джерелом тритію. У таких реакторах тритій утворюється переважно при нейтронному бомбардуванні дейтерію згідно реакції:  $^2H + ^1n \rightarrow ^3H$ .

Існує декілька способів вилучення важких ізотопів з води: ізотопний обмін в присутності паладію і платини, електроліз води в поєднанні з каталітичним ізотопним обміном між водою і воднем, колоночна ректифікація, вакуумне заморожування холодної пари з подальшим розморожуванням та ін. [9, 14]. Ці методи очистки є енергозатратними, та потребують великих матеріальних витрат. Враховуючи позитивні результати попередніх досліджень нашого науково-дослідницького колективу, в очищенні мінеральними композитами тритійованої води від тритію [7, 10, 12, 13, 11, 16], проведені дослідження щодо очищення дейтерієвої води від тритію методом фільтрації її крізь глинисто-цеолітові мембрани.

**Мета роботи:** Експериментально встановити ефективність фракціонування важких ізотопів водню (тритію і дейтерію) у технологічному розчині DTO при його взаємодії з глинисто-цеолітовими мінеральними адсорбентами та визначення можливості їх ви-

користання для очищення уповільнювача важководних реакторів від тритію.

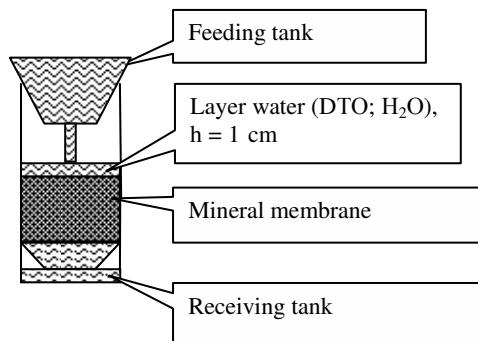
### Матеріали та методи

Для експериментів були підготовлені мінеральні суміші з цеоліту Сокирницького родовища (Україна) та глинистих мінералів – монтморилоніту і палігорськіту Черкаського родовища (Україна) та сепіоліту з родовища Вікалваро (Іспанія). На першому етапі експериментів тритій-дейтеріеву воду (DTO) профільтровували крізь підготовлені мінеральні мембрани (Рис. 1). Отримані нами раніше результати щодо ізотопного фракціонування тритійованої води (HTO) при застосуванні глинисто-цеолітових адсорбентів засвідчили, що особливості структури обрахів мінералів можуть забезпечити фракціонування ізотопів водню під час обміну між гідроксильними групами важкої води та структурними OH-групами глинистих мінералів [7, 10, 12, 13, 11, 16]. Відомо, що в природних обмінних реакціях можуть проявлятися ізотопні ефекти, спрямовані на накопичення більш важких ізотопів у продуктах реакцій [15]. Менш відома можливість ізотопних ефектів при молекулярних обмінах між рідкою і мінеральною фазами.

Теоретичним підґрунттям для планування експериментальних досліджень щодо визначення можливості фракціонування важких ізотопів водню на сумішах природних сорбентів були уявлення про відмінності фізичних характеристик ізотопів водню [1, 2, 8]. Цей процес можливий внаслідок їх фракціонування в процесах взаємодії важкої (тритій-дейтерієвої) води з глинистими мінералами по аналогії з процесами, які відбуваються при взаємодії протій-тритієвої води з цією мінеральною субстанцією.

Для експериментів використовувалась важка вода, отримана від Українського державного підприємства «Ізотоп». Вміст дейтерію у цій воді було визначено у лабораторії ізотопної геохімії ДУ «ІГНС НАН України» під керівництвом завідуючого лабораторії Деміхова Ю.М. на масспектрометрі MI 1201 СГ відповідно прийнятої методики. Згідно протоколу визначення складу стабільних ізотопів водню у воді ТУ 1213-17-51188Е, абсолютний вміст дейтерію після трьох повторних вимірювань склав у середньому 92,65%. Вміст тритію у цій воді вимірювався у коктейлях, підготовлених із використанням сцинтилятора Hi Sife 3 Wallac

у співвідношенні 8:12, на рідинному сцинтиляційному β-спектрометрі Quantulus 1220 (LKW Wallac).



**Рис. 1.** Схема експерименту з фільтрації DTO (H<sub>2</sub>O) крізь композитну мембрану.

**Fig. 1.** Scheme for experiment with DTO (H<sub>2</sub>O) filtering composite membrane.

При виконанні досліджень із тритійованою водою (HTO) [11,12,13] було встановлено, що на процеси ізотопно-водневого обміну між рідкою і мінеральною фазами істотно впливає швидкість фільтрації, яка, в свою чергу, визначається типом та співвідношенням мінеральних складових у композиті. Тому для визначення впливу властивостей мінеральних композитів на можливість та кінетику ізотопного фракціонування було підготовлено серію систем із різними типами глинистих мінералів (Таб. 1).

Експерименти виконувались у динамічному режимі (рис. 1). На першому етапі крізь мінеральні мембрани профільтровували DTO, а на другому ті ж мембрани промивали дистильованою H<sub>2</sub>O. Наявність процесу розділення важких ізотопів водню визначалася в пробах фільтрату після проходження вихідної важкої води крізь композитну мембрану. Концентрацію дейтерію у таких пробах визначали на масспектрометрі MI 1201 СГ.

**Таблиця 1.** Склад модельних систем із мембранами з глинисто-цеолітових композитів

**Table 1.** The composition of model systems with membranes and clay-zeolite composites.

Композит	Шифр системи	Співвідношення компонентів, %	Товщина мембрани, мм
Монтморилоніт -цеоліт	М-Ц	50 / 50	60
Палигорськіт-цеоліт	П-Ц	40 / 60	40
Сепіоліт-цеоліт	С-Ц	50 / 50	100

При фільтрації дейтерієвої води, збагаченої тритієм, крізь мінеральну мембрани можливі ізотопні ефекти – відмінності у властивостях ізотопів хімічного елемента або його сполук, що містять різні його ізотопи, найчастіше обумовлені відмінностями мас ядер ізотопів, але можуть бути зумовлені також відмінностями інших ядерних властивостей.

Термодинамічна нерівноцінність ізотопних сполук веде до нерівномірного розподілу ізотопів в умовах рівноваги ізотопного обміну (термодинамічний ізотопний ефект), а також до переважної адсорбції однієї з ізотопних форм на сорбенті. Окрім того, термодинамічна нерівноцінність вихідних ізотопних сполук у

сполученні з аналогічною нерівноцінністю переходів станів (активних комплексів) у хімічних реакціях зумовлює різну швидкість хімічних реакцій ізотопних сполук (кінетичний ізотопний ефект).

Для пари Н—Д одночасно можуть співіснувати як мас-залежні, так і ядерно-спіновий (магнітний) ізотопний ефекти, величина яких навіть може бути співставна. Для пари Н—Т ядерно-спіновий ефект незначний, оскільки спіни водню і тритію одинакові (табл. 2). Проте маси тритію і протію відрізняються втричі (300 %), що обумовлює істотні мас-залежні ізотопні ефекти.

**Таблиця 2.** Фізичні характеристики ізотопів водню [1, 2, 8]

**Table 2.** Physical characteristics of isotope water [1, 2, 8]

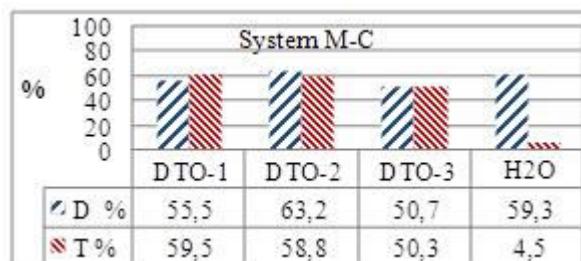
Характеристики	Протій $^1H$	Дейтерій $^2H, D$	Тритій $^3H, T$
Атомна маса, а.о.м.	1,007825	2,0141018	3,01604928
Надлишок маси, кeВ	7 289	13 136	14 950
Питома енергія зв'язку, кeВ/нуклон	0,00	1 112	2 827
Частота коливань в молекулі $H_2, \text{ см}^{-1}$	4405,3	3118,8	2546,5
Ізотопна поширеність, %	99,9885	0,0115	$n \times 10^{-15} - n \times 10^{-18}$
Спін ядра, I	$\frac{1}{2}$	1	$\frac{1}{2}$
Магнітний момент, $\mu\text{B}$	+2,79284	+0,85743	+2,97896
Період напіврозпаду, років	Стабільний	Стабільний	12,32
Продукт розпаду	–	–	$^3\text{He}$
Канал та енергія розпаду, MeВ	–	–	$\beta^- 0,01859$

### Результати експериментів та їх обговорення.

При фільтрації тритій-дейтерієвої води крізь композитні глинисто-цеолітові мембрани спостерігається зменшення питомої активності тритію та зменшення концентрації дейтерію. За перші 3–5 діб цей процес обумовлюється частковим розбавленням концентрації важких ізотопів у фільтраті DTO за рахунок протієвої води ( $H_2O$ ), що міститься у мінеральній субстанції навіть у повітряно-сухій вихідній мінеральній масі. Потенціал для такого розбавлення в глинистих мінералах досить вагомий і складає від 10,5% маси мінералу в палигорськіті та сепіоліті і до 13% в монтморилоніті.

**Система з монтморилоніт-цеолітовою мембраною (М-Ц).** В процесі фільтрації зі зміною питомої активності тритію у фільтраті в системі М-Ц відбувається зміна концентрації дейтерію. На Рис. 2 наведено динаміку зміни частки важких ізотопів водню, що залишається у фільтраті після проходження вихідної важкої води крізь монтморилоніт-цеолітову мембрани. Протягом всієї фільтрації на першій стадії експерименту вміст дейтерію і тритію у фільтраті DTO майже однаково зменшувався і на кінець фільтрації складав дещо більше 50%. Фракціонування важких

ізотопів водню під час фільтрації DTO крізь монтморилоніт-цеолітову мембрани не відбувається (рис. 2, табл. 3).



**Рис. 2.** Зміна частки питомої активності тритію та вмісту дейтерію у фільтраті після проходження вихідної DTO та після промивання дистиллятом ( $H_2O$ ) крізь монтморилоніт-цеолітову композитну мембрану в системі М-Ц.

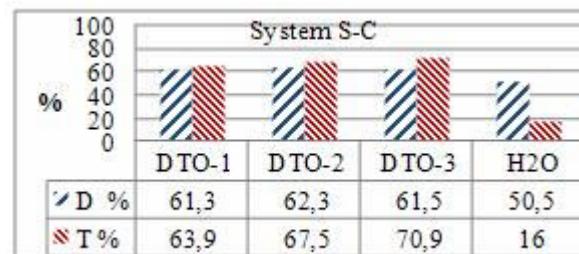
**Fig. 2.** Change in the fraction of specific tritium activity and deuterium content in the filtrate after passing the initial DTO and after filtration with distillate ( $H_2O$ ) through the montmorillonite-zeolite composite membrane in the M-C system.

**Система з сепіоліт-цеолітовою мембрanoю (С-Ц).** На першій стадії експерименту при фільтрації DTO крізь сепіоліт-цеолітову мембрану спостерігалися розбіжності у вмісті дейтерію і тритію у фільтраті. В той час, як концентрація дейтерію майже не змінювалася ( $61,5 \pm 0,5\%$ ), вміст тритію у фільтраті DTO зменшувався від 61,5% до 70,9% (рис. 3.). Тобто різниця вмісту двох ізотопів у фільтраті після проходження вихідної DTO крізь сепіоліт-цеолітову мембрану на кінець фільтрації склала біля 10%. На рисунку 3 наведено динаміку зміни частки важких ізотопів водню, що залишається у фільтраті після проходження вихідної важкої води крізь сепіоліт-цеолітову мембрану.

**Система з палигорськіт-цеолітовою мембрanoю (П-Ц).** У процесі фільтрації DTO крізь палигорськіт-цеолітову мембрану вміст важких ізотопів водню у фільтраті поступово зменшувався і на кінець першої стадії експерименту склали відповідно 65,8% для дейтерію і 63% для тритію, тобто їх концентрації відрізнялися не більше ніж на 3%. Фракціонування важких ізотопів водню при фільтрації DTO на першій стадії експерименту не спостерігалося (табл. 4). На рисунку 4 наведено динаміку зміни частки важких ізотопів водню, що залишається у фільтраті важкої води після проходження крізь палигорськіт-цеолітову мембрану.

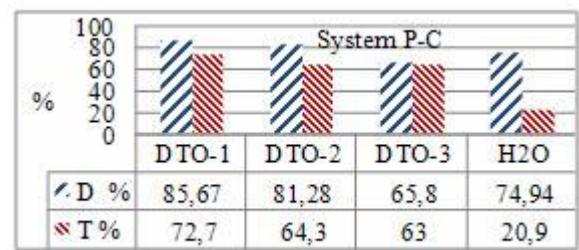
**На другому етапі експерименту** при промиванні глинисто-цеолітових мембран дистильованою водою були встановлені відмінності у вилуговуванні тритію і дейтерію з мінеральних адсорбентів. У монтморилоніт-цеолітовому композиті тритій за рахунок ізотопного обміну в структурних гідроксильних групах більш міцно зв'язується у структурних OH-групах монтморилоніту, а дейтерій за причин, що потребують подальшого з'ясування, вилучається з фільтратом H<sub>2</sub>O, який забезпечує різницю у концентраціях цих важких ізотопів водню у фільтраті майже у 55% (рис. 2). Вірогідно, це може бути обумовлено тим, що молекула D<sub>2</sub>O має меншу міцність зв'язків зі структурою монтморилоніту, ніж молекула H<sub>2</sub>O, що впливає на час її затримки в структурі мінералу.

В сепіоліт-цеолітовому композиті вилуговування тритію протівою водою відбувається з меншою інтенсивністю, ніж в монтморилоніт-цеолітовому композиті (рис. 3), і більш міцно у структурі сепіоліту зачіплюється дейтерій (майже на 10%).



**Рис. 3.** Зміна частки питомої активності тритію та вмісту дейтерію у фільтраті після проходження вихідної DTO та після промивання дистиллятом (H<sub>2</sub>O) крізь сепіоліт-цеолітову композитну мембрану в системі С-Ц.

**Fig. 3.** Change in the fraction of specific tritium activity and deuterium content in the filtrate after passing the initial DTO and after filtration with distillate (H<sub>2</sub>O) through the sepiolite-zeolite composite membrane in the S-C system.



**Рис. 4 .** Зміна частки питомої активності тритію та вмісту дейтерію у фільтраті після проходження вихідної DTO та після промивання дистиллятом (H<sub>2</sub>O) крізь палигорськіт-цеолітову композитну мембрану в системі П-Ц

**Fig. 4.** Change in the fraction of specific tritium activity and deuterium content in the filtrate after passing the initial DTO and after filtration with distillate (H<sub>2</sub>O) through the palygorskite-zeolite composite membrane in the P-C system.

Найбільш інтенсивна різниця у вилуговуванні важких ізотопів водню з мінерального адсорбенту зафіксована на другому етапі експерименту при промиванні протівою водою палигорськіт-цеолітової мембрани, де вміст дейтерію у фільтраті перевищив вміст тритію на 54% (рис. 4).

Ефект розділення важких ізотопів водню в процесі фільтрації DTO та H<sub>2</sub>O крізь глинисто-цеолітові мембрани оцінено показниками КТ, і KD, які розраховані як відношення часток концентрації тритію (PT) і дейтерію (PD) у фільтраті DTO (1):

$$K_T = \frac{P_T}{P_D} \quad (1)$$

де:  $K_T$  – коефіцієнт розділення важких ізотопів водню при фільтрації DTO крізь глинисто-цеолітові мембрани,  $P_T$ ,  $P_D$  – відповідно частки вихідної питомої активності тритію та вихідної концентрації дейтерію, що залишаються у фільтраті після проходження вихідного розчину DTO крізь глинисто-цеолітові мембрани.

та  $K_D$  у фільтраті  $H_2O$  (2):

$$K_D = \frac{P_D}{P_T} \quad (2)$$

Значення коефіцієнтів розділення важких ізотопів водню при фільтрації крізь глинисто-цеолітові мембрани розчину DTO та протієвої води ( $H_2O$ ) наведено в таблиці 3. З отриманих результатів експериментів можна констатувати, що в динамічних системах, де DTO взаємодіє з глинисто-цеолітовим адсорбентом

**Таблиця 3.** Коефіцієнти розділення важких ізотопів водню  
**Table 1.** Separation coefficients of heavy hydrogen isotopes

Коефіцієнти розділення ізотопів водню	Тип глинисто-цеолітової композитної мембрани		
	М-Ц	С-Ц	П-Ц
$K_T$ (фільтрація DTO)	0,99	1,15	0,96
$K_D$ (фільтрація $H_2O$ )	13,2	3,2	3,6

Принципово інший процес спостерігається при фільтруванні протієвої води ( $H_2O$ ) крізь глинисто-цеолітові адсорбенти після їх взаємодії з розчином DTO. У всіх дослідженіх мінеральних адсорбентах були встановлені прояви фракціонування важких ізотопів водню з коефіцієнтами  $K_D = 13,2; 3,2$  і  $3,6$  відповідно для монтморилоніт-цеолітового, сепіоліт-цеолітового і палигорськіт-цеолітового композитів (табл. 3) з переважним вмістом дейтерію у фільтраті.

Виконані експериментальні дослідження підтвердили можливість використання глинисто-цеолітових мінеральних адсорбентів для очистки важкої води від тритію при двостадійному процесі промивання системи DTO і дистилятом  $H_2O$ .

## Висновки

Найбільш ефективною мінеральною мембраною для ізотопного фракціонування важких ізотопів водню на стадії фільтрації DTO є сепіоліт-цеолітовий композит. Різниця між концентраціями дейтерію та тритію у фільтраті DTO сягає 10 %, а коефіцієнт розділення важких ізотопів водню дорівнює  $K_T = 1,15$ .

Найбільша ефективність розділення важких ізотопів водню може бути забезпечена двостадійним процесом: на першій стадії фільтрацією DTO, коли відбувається накопичення дейтерію та тритію в мінеральній субстанції, і другою стадією, коли з мінерального композиту вимивається дейтерій протієвою водою. Найбільш ефективним у сенсі розділення важких ізотопів водню в динамічних системах при такому двостадійному процесі є монтморилоніт-цеолітовий композит з коефіцієнтом розділення важких ізотопів водню  $K_D = 13,2$  і з переважним вмістом дейтерію у фільтраті.

Виконані експерименти дозволили в першому наближенні намітити дуже перспективний напрям дос-

фракціонування у важких ізотопів водню у тритій-дейтерієвому розчині можливо при фільтрації крізь сепіоліт-цеолітовий композит з коефіцієнтом КТ = 1,15 (табл. 3). При цьому, відбувається переважний вміст тритію у фільтраті DTO. В інших композитах (монтморилоніт-цеолітовому та палигорськіт-цеолітовому) на стадії фільтрації DTO крізь мінеральну мембрани фракціонування важких ізотопів водню не відбувається.

ліджень по використанню мінеральних сумішей для вирішення нагальної проблеми фракціонування важких ізотопів водню та очистки реакторних дейтерієвих вод від тритію.

## Література

- Audi G., Bersillon O., Blachot J., Wapstra A.H. The NUBASE evaluation of nuclear and decay properties. Nuclear Physics. 2003. A 729. P. 3–128.
- Audi G., Wapstra A.H., Thibault C. The AME2012 atomic mass evaluation (II). Tables, graphs, and references // Chinese Physics C. 2012. V. 36, N 12. P. 1603-2014
- Butler, H.L. Tritium Hazards in Heavy-Water-Moderated Reactors, Nucl. Safety, 1963. 4, (3). P. 77-82.
- Jackson, R.F. Experience of Operation and Use of the UK High-Flux Research Reactors//Proceedings of the Third International Conference of the Peaceful Uses of Atomic Energy, Geneva, United Nations, New York. 1964. P.168-175.
- Matic-Vukmirovic, Z. Determination of the tritium buildup in a heavy-watermoderated reactor. Proceedings of the Third International Conference on the Peaceful Uses of Atomic Energy. Geneva, United Nations, New York. 1965. 3. P.407-413.
- Patterson, C.M. Radiation Protection Considerations in a Heavy-Water-Moderated Reactor. Proceedings of the Second United Nations International Conference on the Peaceful Uses of Atomic Energy, Geneva, United Nations,New York. 1958, Vol. 23, P.295-301.,
- Pushkarev V., Rudenko I., Zubko O., Dolin V. (Jr.) Nitrogen and humic acid activation of aluminosilicatesfor improving the adsorption of tritium from water solutions , Visnyk of Taras Shevchenko National University of Kyiv: Geology. (2019). v. 1(84). pp. 16-20. <http://doi.org/10.17721/1728-2713.84.02>
- Бердоносов С.С. Изотопные эффекты / Химическая энциклопедия: в 5 томах. Т. 2. М.: Советская энциклопедия, 1990. – С. 383.
- Мосин О.В., Складнев Д.А., Швец В.И. Методы получения белков и аминокислот, меченных стабильными изотопами 2 Н, 13С и 15N . Биотехнология, 1996. № 3, С. 12–32,
- Пушкарев А. В., Руденко И. М., Скрипкин В. В. Адсорбция тритія из водных растворов термически обработанными глинистыми минералами. Вісник Київського національного університету, (Геологія). Київ, 2015, 71. С. 43 – 48.
- Пушкарьов О. В., Руденко І. М., Долін В. В. (мол.), Сепіоліт-цеолітові композити як потенційні водопроникні реакційні

- бар'єри/, Приймаченко В. М./ Збірник наукових праць Інституту геохімії навколошнього середовища. Київ, 2014. Вип.23. С.75 -84.
12. Пушкарьов О.В., Приймаченко В.М. Взаємодія тритієвої води з глинистими мінералами. Збірник наукових праць Інституту геохімії навколошнього середовища. Київ, 2010. Вип.18. С.149 -158
  13. Пушкарьов О.В., Приймаченко В.М. Золкін I.O. Властивості бентоніто-цеолітових композитів щодо вилучення тритію з тритієвої води. Збірник наукових праць Інституту геохімії навколошнього середовища. Київ, 2012. Вип.20. С. 98 -107.
  14. Синяк Ю.Е., Григорьев А.И., Гайдадымов В.В., Медников Е.И., Лебедева З.Н., Гуськова Е.И. Метод получения бездействиевой воды и исследование ее влияния на физиологический статус, Космическая биология и авиакосмическая медицина / Материалы XI конференции. 1998, № 2, с. 201
  15. Скульський Н.А., Деміхов Ю.Н., Лисенко О.Б., Соботович Э.В. Фракционирование триади изотопов водорода: теория, эксперимент, перспективы // Зб. наук. праць Ін-ту геохімії навколошнього середовища НАН та МНС України. 2011. Вип. 19. С. 77-86.
  16. Тритіевий індикатор ефективності термомодифікації адсорбційних властивостей кліноптилоліту. Руденко І.М., Пушкарьов О.В., Долін В.Віт., Зубко О.В., Гречановська О.С. Мінералогічний журнал. Київ, 2017. Т.39, 2. С.64 -74.

#### References

1. Audi G., Bersillon O., Blachot J., Wapstra A.H. (2003) *Nuclear Physics. A* 729. pp. 3–128.
2. Audi G., Wapstra A.H., Thibault C. (2012) *Chinese Physics. V.* 36, N 12. pp. 1603-2014
3. Butler, H.L. (1963) *Nucl. Safety.*, 4, (3). pp. 77-82.
4. Jackson, R.F. (1964) *Proceedings of the Third International Conference of the Peaceful Uses of Atomic Energy*, Geneva, United Nations, New York. pp.168-175.
5. Matic-Vukmirovic, Z.( 1965) *Proceedings of the Third International Conference on the Peaceful Uses of Atomic Energy*. Geneva, United Nations, New York. 3. pp.407-413.
6. Patterson, C.M. (1958) *Proceedings of the Second United Nations International Conference on the Peaceful Uses of Atomic Energy*, Geneva, United Nations,New York. Vol. 23, pp.295-301.
7. Pushkarev V., Rudenko I., Zubko O., Dolin V. (Jr.) (2019). *Visnyk of Taras Shevchenko National University of Kyiv: Geology.* v. 1(84). pp. 16-20. <http://doi.org/10.17721/1728-2713.84.02>
8. Berdonosov S.S. (1990) *Chemical Encyclopedia*. Moscow, Soviet Encyclopedia, P. 383.
9. Mosin OV, Skladnev D.A., Shvets V.I. (1996). *Biotechnology*. 3, pp. 12–32.
10. Pushkarev V., Rudenko I., Skripkin V.V. (2015). *Visnyk of Taras Shevchenko National University of Kyiv: Geology.* v., 71. pp. 43 – 48.
11. Pushkarev V., Rudenko I., Dolin V. (Jr.) (2014). *Zb. nauk. pr. Inst. Geohimii Navkolyshn'ogo Seredovyshcha*, Vyp. 23. ua, pp. 75 - 84.
12. Pushkar'ov, O.V. and Priymachenko, V.M. (2010), *Zb. nauk. pr. Inst. Geohimii Navkolyshn'ogo Seredovyshcha*, Vyp. 18, Kyiv, ua, pp. 149-161.
13. Pushkar'ov, O.V. , Priymachenko, V.M. Zolkin I.O. (2012) *Zb. nauk. pr. Inst. Geohimii Navkolyshn'ogo Seredovyshcha*, Vyp. 20. pp. 98 -107.
14. Syniak Yu.Ie., Hryhoriev A.I., Haidadymov V.V., Mednikova Ye.I., Lebedieva Z.M., Huskova Ye.I. (1998), *Space biology and aerospace medicine. Materials of the XI conference*, 2, P. 201
15. Skulskyi N.A., Demykhov Yu.N., Lysenko O.B., Sobotovych Э.В. (2011) *Zb. nauk. pr. Inst. Geohimii Navkolyshn'ogo Seredovyshcha*, Vyp. 19. pp. 77-86.
16. Rudenko, I. M., O. V. Pushkar'ov, V. V. Dolin, et al. 2017. *Mineralogical Journal. (Ukraine)*. 39 (2): 64–74.

#### ФРАКЦІОНИРОВАНИЕ ТЯЖЕЛЫХ ИЗОТОПОВ ВОДОРОДА В ДИНАМИЧЕСКИХ СИСТЕМАХ

**Пушкарев А.В.** , к.г.-м.н, в.н.с., ГУ «Інститут геохимии окружающей среды НАН Украины», pushkarevigns@gmail.com,  
**Севрук И.М.**, с.н.с. ГУ «Інститут геохимии окружающей среды НАН Украины», igns219@gmail.com,  
**Демихов Ю.Н.**, к.г.-м.н, с.н.с., ГУ «Інститут геохимии окружающей среды НАН Украины»  
**Долин В.Вик.** ГУ «Інститут геохимии окружающей среды НАН Украины», dolinvitaliy@gmail.com

Определена возможность использования минеральных адсорбентов для очистки замедлителя тяжеловодных реакторов от трития. Созданы три динамические системы, где в качестве композитных мембранных использованы монтморилонитовая, сепiolитовая и пальгортскитовая глины и цеолит (системы М-Ц, С-Ц и П-Ц). На первом этапе через минеральные мембранные профильтровывали дейтерий-тритиевую воду (DTO), а на втором же мембранные промывали протиевой водой ( $H_2O$ ). В процессе такой двухстадийной фильтрации впервые установлен эффект разделения трития и дейтерия в фильтрате. На первой стадии эксперимента в системе с мембраной М-Ц содержание дейтерия и трития в фильтрате DTO равно уменьшалось и на конец фильтрации составляло несколько больше 50% от исходных концентраций. Коэффициент разделения тяжелых изотопов водорода в этой системе не превышал  $K_T = 0,99$ . При фильтрации DTO сквозь мембрану С-Ц доля трития в фильтрате на конец фильтрации уменьшилась относительно исходной концентрации на 10% меньше чем доля дейтерия и коэффициент разделения изотопов водорода составил  $K_T = 1,15$ . В системе П-Ц остаточная доля дейтерия фильтрате DTO на 3% превышала остаточную долю трития и коэффициент разделения изотопов водорода определен на уровне  $K_T = 0,96$ . Другой процесс наблюдается при фильтрации протиевой воды ( $H_2O$ ) через глинисто-цеолитовые адсорбенты после их взаимодействия с раствором DTO. Во всех исследованных минеральных адсорбентах были установлены проявления фракционирования тяжелых изотопов водорода с коэффициентами  $K_D = 13,2, 3,2$  и  $3,6$  соответственно для монтмориллонит-цеолитового, сепиолит-цеолитового и пальгортскит-цеолитового композитов с преимущественным содержанием дейтерия в фильтрате, что свидетельствует о возможности использования глинисто-цеолитовых минеральных адсорбентов для очистки тяжелой воды от трития.

**Ключевые слова:** тритий, дейтерий, тяжелая вода, фракционирование, адсорбент, монтмориллонит, сепиолит, пальгортским

#### FRACTIONATION OF HEAVY HYDROGEN ISOTOPES IN DYNAMICAL SYSTEMS

**Pushkar'ov O. V.**, Phd (Geol.-Min.), Senior Research Officer., SE "Institute of Environmental Geochemistry of the NAS of Ukraine", pushkarevigns@gmail.com,  
**Sevruk I. M..** Phd (Geol ), S.Researcher, SE "Institute of Environmental Geochemistry of the NAS of Ukraine", igns219@gmail.com,  
**Demihov Y.M. .** Phd (Geol.-Min.), SE "Institute of Environmental Geochemistry of the NAS of Ukraine"  
**Dolin V. V. (young)**, Researcher, SE "Institute of Environmental Geochemistry of the NAS of Ukraine", dolinvitaliy@gmail.com

*The possibility of using mineral adsorbents for cleaning the moderator of heavy water reactors from tritium is determined. Three dynamic systems have been created where montmorillonite, sepiolite and palygorskite clays and zeolite (systems M-Z, S-Z and P-Z) are used as composite membranes. At the first stage, deuterium-tritium water (DTO) was filtered through mineral membranes, and at the second stage, the same membranes were washed with protium water ( $H_2O$ ). In the process of such a two-stage filtration, the effect of separation of tritium and deuterium in the filtrate was first established. At the first stage of the experiment, the content of deuterium and tritium in the DTO filtrate in the system with an M-Z membrane was equally reduced and at the end of the filtration was slightly more than 50% of the initial concentrations. The separation coefficient of heavy hydrogen isotopes in this system did not exceed  $K_T = 0.99$ . When DTO was filtered through the C-Z membrane, the fraction of tritium in the filtrate at the end of filtration decreased by 10% relative to the initial concentration less than the fraction of deuterium and the hydrogen isotope separation coefficient was  $K_T = 1.15$ . In the P-C system, the residual fraction of deuterium DTO filtrate was 3% higher than the residual fraction of tritium and the hydrogen isotope separation coefficient was determined at the level of  $K_T = 0.96$ . Another process is observed when filtering protium water ( $H_2O$ ) through clay-zeolite adsorbents after their interaction with a DTO solution. In all the studied mineral adsorbents, the manifestations of fractionation of heavy hydrogen isotopes with coefficients  $KD = 13.2, 3.2$  and  $3.6$ , respectively, were established for montmorillonite-zeolite, sepiolite-zeolite and palygorskite-zeolite composites with a predominant deuterium content in the filtrate, which indicates on the possibility of using clay-zeolite mineral adsorbents for the purification of heavy water from tritium..*

**Keywords:** tritium, deuterium, heavy water, fractionation, adsorbent, montmorillonite, sepiolite, palygorskite