

В процесі досліджень отримано ізотерми сорбції марганцю різними типами ґрунтів і визначено параметри ізотерм сорбції Фрейндліха, які для різних порід змінюються в діапазоні: K від 1,00 до 1,58; n від 1,57 до 2,44.

Встановлено, що значення коефіцієнтів K ізотерм адсорбції зменшуються з зменшенням величини рН вихідного розчину. Це обумовлено зміною стану комплексів металу в розчині. При рН > 6,5 переважають гідратні комплекси типу $MnOH^+$, а при рН < 6,0 – хлоридні комплекси $MnCl^+$ або комплексні іони $[Mn(H_2O)_6]^{2+}$.

Отримані результати експериментальних досліджень сорбції марганцю свідчать, що кількість сорбованого металу залежить, головним чином, від мінерального складу ґрунтів, і, в меншій мірі, від гранулометричного. Серед мінеральних складових частин порід важливу роль в процесі сорбції грають карбонатні мінерали. Їх наявність, в першу чергу кальциту, передбачає суттєвий ріст рН розчину, підвищуючи буферні властивості таких ґрунтів.

Таким чином, серед вивчених осадових порід південно-сходу України найбільш перспективним для очищення підземних вод від іонів марганцю є лес, який характеризується високим вмістом карбонатних мінералів. Проведені дослідження мають важливе значення при розробці заходів по захисту підземних вод від забруднення іонами марганцю.

Бібліографічні посилання

1. Василечко В. Адсорбція марганцю на закарпатському кліноптилоліті / В. Василечко, Г. Гришук, Ю. Сулим, Ю. Кузма // Вісник Львів. ун-ту. Серія хім. – 2003. – Вип. 43. – С. 100–107.
2. Эльпинер Л. И. Междисциплинарный подход к оценке условий использования подземных вод для питьевых целей / Л. И. Эльпинер, И. С. Зекцер // Водные ресурсы. – 1999. – Т. 26. № 4. – С. 389–396.

Надійшла до редакції 17.12.09

УДК 553.549:550.4:553.462/463(477)

С. К. Малінкіна, Д. А. Томчакова, М. З. Серебряна

Дніпропетровський національний університет імені Олеся Гончара

БІОВИЛУЖЕННЯ МОЛІБДЕНУ З ЗОЛОТОМОЛІБДЕНОВОЇ РУДИ СХІДНО-СЕРГІЇВСЬКОГО РУДОПРОЯВУ

Показано можливість руйнації MoS_2 – складової частини золото-молібденової руди при застосуванні мінеральних та органічних кислот.

Ключові слова: біовилуження, молібден, золото-молібденові руди.

Показана возможность деструкции MoS_2 – составной части золото-молибденовой руды при использовании минеральных и органических кислот.

Ключевые слова: биовыщелачивание, молибден, золото-молибденовые руды.

It was shown the possibility of MoS_2 destruction from aurum-molybdenum ores under mineral and organic acids treatment.

Key words: bioleaching, molybdenum, gold-molybdate ores.

Молібден присутній у рудах Сергіївського родовища здебільшого у вигляді сульфіду (MoS_2). Ураховуючи той факт, що застосування етапу біовилуження зо-

© С. К. Малінкіна, Д. А. Томчакова, М. З. Серебряна, 2010

вміщуючих стійких руд пов'язане з наявністю золотовміщуючих сульфідів (пірит, халькопірит), з'являється можливість одночасної біотрансформації всіх сульфідів вміщуючих як золото, так і молібден). У науково-технічній та патентній літературі практично відсутні дані про існування досліджень щодо біовилуження молібдену та золота в одному технологічному процесі. Тому наші дослідження були спрямовані на пошук способів комплексного витягу вказаних металів із руд Східно-Сергіївського рудопрояву, який містить сульфідні сполуки молібдену та асоційоване з сульфідами золото. Для кращого розділення молібдену та золота необхідно цей процес проводити в два етапи. У зв'язку з цим на першому етапі (вилучення молібдену) можливо використовувати не тільки біоокислення, а і мінеральні та органічні розчинники.

Для підтвердження цієї думки проведені експерименти, в яких використовувались в якості розчинників мінеральні кислоти – хлоридна та сульфатна, органічні кислоти – цитринова, щавлева та бурштинна. Сенса використання органічних кислот полягає в їх здібності до руйнування сполук молібдену, як сульфідних, так і, особливо, окисних.

Дослідження проводили протягом 48 годин, наважку руди обробляли розчинами мінеральних та органічних сполук для встановлення початкового рівня рН=(1,0–1,5). Здібність застосованих розчинів руйнувати сульфідні, зокрема, сульфідні молібдену вираховували за наявністю у вилужених розчинах іонів заліза (руйнування піриту) та зниження вмісту молібдену в руді (руйнування молібденіту). Дані наведені в таблиці 1, свідчать, що взаємодія кислот з рудою приводить до суттєвого підвищення рівня рН, яке більш значне при обробці мінеральними кислотами. У розчинах органічних кислот значно менше змінюється рівень рН, а у щавлевій кислоті зовсім не змінюється. Стрімко падає рівень Eh, що свідчить про зниження відновлювального потенціалу.

Таблиця 1

Вплив добової обробки органічними та мінеральними кислотами на вилуження золото-молібденової руди та витяг молібдену

Розчинник	Вихідні показники		Кінцеві показники			
	pH	Eh, mv	pH	Eh, mv	Fe загальне, мг/дм ³	Вміст молібдену ¹ після вилуження, %
Цитринова кислота	1,56	506	2,20	241	625,00	0,064
Щавлева кислота	1,08	428	1,04	218	1550,00	0,060
Бурштинна кислота	1,90	441	2,95	243	380,00	–
Хлоридна кислота	2,13	562	7,40	148	0,45	–
Сульфатна кислота	2,21	533	7,49	140	0,45	–

¹Початковий вміст молібдену в руді – 0,092 %.

Отримані дані дозволяють припустити, що на відміну від хлоридної та сульфатної кислот, які майже не переводять у розчин сполуки заліза до (0,45 мг Fe/дм³), органічні кислоти виявляють здібність до значного розчинення сполук заліза (380– 1550 мг Fe/дм³). Найбільша активність відмічена у щавлевої кислоти.

Таблиця 2

Витяг молібдену із золотомолібденової руди Східно-Сергіївського рудопрояву при обробці культуральною рідиною T. ferrooxidans

Умови обробки технологічної проби	Показники рН, Eh та вмісту заліза												Вміст молібдену, після вилуження, %	
	Тривалість експерименту, діб						13 доба							Вміст сірки, %
	1 доба			7 доба			Eh, mv			Fe загалом, мг/дм ³				
	pH	Eh, mv	pH	Eh, mv	pH	Eh, mv	pH	Eh, mv	Fe ³⁺ , мг/дм ³					
Культуральна рідина + 0,1N HNO ₃ , 5 см ³	1,97	657	2,71	485	2,01	522	157,5	1937,0	140,0	1,4700	0,80			
Культуральна рідина + 0,05N HNO ₃ , 5 см ³	2,04	640	3,14	615	1,96	645	120,0	1675,0	126,0	—	0,073			
Культуральна рідина + 0,01N HNO ₃ , 5 см ³	2,25	640	3,04	645	3,01	646	122,5	1750,0	132,0	—	0,075			
Розчин HNO ₃	0,49	616	0,47	775	0,93	740	190,0	1625,0	130,0	0,1139	0,052			
Розчин HNO ₃	1,05	590	2,59	355	3,25	370	23,5	205,0	1,0	—	0,058			
Розчин HNO ₃	1,55	568	3,81	286	4,36	311	12,0	640,0	1,2	—	0,068			
Вода, контроль	5,18	380	7,70	242	8,0	277	5,0	5,5	0	0,3240	0,092			

Таблиця 3

Витяг молібдену із золотомолібденової руди Східно-Сергіївського рудопрояву під дією органічних кислот

Умови обробки технологічної проби	Показники рН, Eh та вмісту заліза												Вміст молібдену, після вилуження, %						
	1 доба						7 доба							13 доба					
	Тривалість експерименту, діб																		
	pH	Eh, mv	pH	Eh, mv	pH	Eh, mv	Fe загальне, мг/дм ³	pH	Eh, mv	pH	Eh, mv	Fe загальне, мг/дм ³		Fe ³⁺ , мг/дм ³	Вміст сірки, %				
Оцтова кислота 0,1N, 25 см ³ + 0,1N HNO ₃ , 5 см ³	1,10	553	3,58	281	32,0	319	390,0	28,0	0,80	-	-	-	-	-					
Бурштинова кислота 0,1N, 25 см ³ + 0,1N HNO ₃ , 5 см ³	1,45	557	4,35	280	55,0	313	22,5	0,8	0,078	-	-	-	-	-					
Цитринова кислота 0,1N, 25 см ³ + 0,1N HNO ₃ , 5 см ³	1,80	557	4,19	315	52,5	343	630,0	37,5	0,080	-	-	-	-	-					
Щавлева кислота 0,1N, 25 см ³ + 0,1N HNO ₃ , 5 см ³	1,83	441	3,07	271	44,0	290	590,0	15,6	0,057	-	-	-	-	-					
Щавлева кислота + 0,1N H ₂ SO ₄	0,56	548	0,84	322	185,0	340	1630,0	1,4	0,071	-	-	-	-	-					
Щавлева кислота + 0,1N H ₂ SO ₄	1,05	515	1,09	292	110,0	321	1250,0	4,4	0,081	-	-	-	-	-					
Щавлева кислота + 0,1N H ₂ SO ₄	1,48	517	1,47	280	105,0	315	1050,0	2,2	0,080	-	-	-	-	-					
Вода	5,18	380	7,70	242	5,0	277	5,5	0	0,092	-	-	-	-	-					

Одночасно з розчиненням заліза у руді зменшується вміст молібдену з 0,092 % до (0,06–0,064 %), що складає 34,7 % вилуження.

Проведені дослідження доводять, що певні органічні кислоти (цитринова, шавлева) спроможні руйнувати сульфідні сполуки молібдену, що має значення для розробки технології вилучення його із сульфідних руд.

Наступним етапом дослідження було виявлення можливості витягу молібдену при вилуженні руди культуральною рідиною *T. ferrooxidans*. Цей експеримент тривав сім діб, протягом яких в умовах постійного струшування руда оброблялась культуральною рідиною при співвідношенні тверде-рідке (Т:Р)=1:10 при додаванні нітратної кислоти. В якості контрольних розчинів використані розчини HNO_3 з початковим рівнем рН=0,5–1,5.

Використання нітратної кислоти на 7 добу призводить до розчинення заліза до 190 мг/дм³ залежно від її початкової концентрації, а на 13 добу зростає до 1625 мг/дм³.

При тривалому (до 13 діб) використанні культуральної рідини у суміші з нітратною кислотою досягнуто значне вилуження заліза, яке зростає з підвищенням концентрації нітратної кислоти у суміші. Але використання просто розчинів HNO_3 з початковим рівнем рН = 0,5; 1,0; 1,5, дозволяє досягти не гірших результатів, як у вилуженні сульфідів заліза, так і молібдену. Уміст сульфідної сірки в розчині HNO_3 з початковим рН = 0,5 знижується майже в три рази (з 0,324 % до 0,1139 %).

Таким чином наведені в табл. 2 результати свідчать про неефективність використання культуральної рідини *T. ferrooxidans* для вилуження молібдену.

Проведені експерименти щодо встановлення можливості витягу молібдену до розчинів органічних кислот. У цих дослідах вивчено вплив органічних кислот у суміші з мінеральними (HNO_3 , H_2SO_4) на стійкість молібденіту до вилучення.

Аналіз отриманих даних (табл. 3) свідчить, що найбільш активною є шавлева кислота у суміші з сульфатною. У цьому випадку відмічено найбільший витяг заліза у вилужений розчин (від 1050 мг/дм³ до 1630 мг/дм³), який зростає майже пропорційно рівню кислотності розчину. Найменшу активність виявляє бурштинна кислота (витяг заліза досягає лише 22,5 мг/дм³); трохи більш активна оцтова кислота (до 390 г Fe/дм³). Незважаючи на значно менший витяг заліза до розчину шавлевої кислоти у присутності HNO_3 (до 590 мг Fe/дм³), в цих умовах впливу на руду витяг молібдену самий значний (38,04 %). Тому найефективнішим розчинником молібденіту необхідно визнати шавлеву кислоту у суміші з нітратною.

Проведені дослідження довели, що для здійснення комплексного витягу молібдену та золота із руд Східно-Сергіївського рудопрояву можливо проводити перед етапом біоокислення руд часткове вилучення молібдену при застосуванні розчинів органічних та мінеральних кислот.

Надійшла до редколегії 20.12.09

№	Розчин	Витяг заліза, мг/дм ³	Витяг молібдену, мг/дм ³	Витяг сірки, мг/дм ³
1	0,5 Н НІО ₃	190	0,064	0,324
2	1,0 Н НІО ₃	1625	0,06	0,1139
3	1,5 Н НІО ₃	1625	0,06	0,1139
4	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ш	1625	0,06	0,1139
5	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н О	1625	0,06	0,1139
6	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Б	1625	0,06	0,1139
7	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н С	1625	0,06	0,1139
8	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Д	1625	0,06	0,1139
9	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н К	1625	0,06	0,1139
10	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н М	1625	0,06	0,1139
11	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н П	1625	0,06	0,1139
12	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Т	1625	0,06	0,1139
13	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ч	1625	0,06	0,1139
14	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ш	1625	0,06	0,1139
15	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н О	1625	0,06	0,1139
16	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Б	1625	0,06	0,1139
17	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н С	1625	0,06	0,1139
18	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Д	1625	0,06	0,1139
19	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н К	1625	0,06	0,1139
20	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н М	1625	0,06	0,1139
21	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н П	1625	0,06	0,1139
22	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Т	1625	0,06	0,1139
23	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ч	1625	0,06	0,1139
24	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ш	1625	0,06	0,1139
25	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н О	1625	0,06	0,1139
26	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Б	1625	0,06	0,1139
27	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н С	1625	0,06	0,1139
28	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Д	1625	0,06	0,1139
29	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н К	1625	0,06	0,1139
30	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н М	1625	0,06	0,1139
31	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н П	1625	0,06	0,1139
32	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Т	1625	0,06	0,1139
33	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ч	1625	0,06	0,1139
34	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ш	1625	0,06	0,1139
35	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н О	1625	0,06	0,1139
36	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Б	1625	0,06	0,1139
37	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н С	1625	0,06	0,1139
38	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Д	1625	0,06	0,1139
39	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н К	1625	0,06	0,1139
40	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н М	1625	0,06	0,1139
41	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н П	1625	0,06	0,1139
42	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Т	1625	0,06	0,1139
43	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ч	1625	0,06	0,1139
44	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ш	1625	0,06	0,1139
45	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н О	1625	0,06	0,1139
46	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Б	1625	0,06	0,1139
47	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н С	1625	0,06	0,1139
48	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Д	1625	0,06	0,1139
49	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н К	1625	0,06	0,1139
50	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н М	1625	0,06	0,1139
51	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н П	1625	0,06	0,1139
52	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Т	1625	0,06	0,1139
53	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ч	1625	0,06	0,1139
54	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ш	1625	0,06	0,1139
55	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н О	1625	0,06	0,1139
56	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Б	1625	0,06	0,1139
57	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н С	1625	0,06	0,1139
58	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Д	1625	0,06	0,1139
59	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н К	1625	0,06	0,1139
60	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н М	1625	0,06	0,1139
61	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н П	1625	0,06	0,1139
62	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Т	1625	0,06	0,1139
63	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ч	1625	0,06	0,1139
64	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ш	1625	0,06	0,1139
65	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н О	1625	0,06	0,1139
66	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Б	1625	0,06	0,1139
67	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н С	1625	0,06	0,1139
68	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Д	1625	0,06	0,1139
69	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н К	1625	0,06	0,1139
70	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н М	1625	0,06	0,1139
71	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н П	1625	0,06	0,1139
72	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Т	1625	0,06	0,1139
73	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ч	1625	0,06	0,1139
74	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ш	1625	0,06	0,1139
75	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н О	1625	0,06	0,1139
76	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Б	1625	0,06	0,1139
77	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н С	1625	0,06	0,1139
78	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Д	1625	0,06	0,1139
79	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н К	1625	0,06	0,1139
80	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н М	1625	0,06	0,1139
81	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н П	1625	0,06	0,1139
82	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Т	1625	0,06	0,1139
83	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ч	1625	0,06	0,1139
84	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ш	1625	0,06	0,1139
85	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н О	1625	0,06	0,1139
86	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Б	1625	0,06	0,1139
87	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н С	1625	0,06	0,1139
88	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Д	1625	0,06	0,1139
89	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н К	1625	0,06	0,1139
90	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н М	1625	0,06	0,1139
91	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н П	1625	0,06	0,1139
92	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Т	1625	0,06	0,1139
93	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ч	1625	0,06	0,1139
94	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Ш	1625	0,06	0,1139
95	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н О	1625	0,06	0,1139
96	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Б	1625	0,06	0,1139
97	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н С	1625	0,06	0,1139
98	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н Д	1625	0,06	0,1139
99	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н К	1625	0,06	0,1139
100	0,5 Н НІО ₃ + 0,5 Н М	1625	0,06	0,1139