



© Ҳасанов А.С, Шодиев А.Н., Туробов Ш.Н.

# ТЕХНОГЕН ЧИҚИНДИЛАРДАН НОЁБ МЕТАЛЛАРНИ АЖРАТИБ ОЛИШ ТЕХНОЛОГИСИ ЎРГАНИШ

**Ҳасанов Абдурашид Солиевич**, профессор «ОКМК» АЖ Илм-фан бўйича бош мұхандис ўринбосари, **Шодиев Аббос Неммат ўғли ҚарМИИ**, Кончиллик иши кафедраси мудири, **Туробов Шахриддин Насритдинович** НДКИ Металлургия кафедраси доцент в.б.

**Аннотация:** В данной статье рассмотрены преимущества и недостатки современных технологий извлечения молибдена, рения, меди, железа и редких металлов, а также проведен анализ традиционных технологий переработки молибденовых твердых промышленных отходов и сбросных растворов.

**Ключевые слова:** молибден, шлам, магнитная сепарация, отход, сорбция, реагент, извлечения молибдена.

**Аннотация:** Ушбу мақолада молибден, рений, мис, темир ва Нодир металларни қазиб олишнинг замонавий технологияларининг афзалликлари ва камчиликлари, шунингдек, молибден қаттиқ саноат чиқиндилари ва чиқинди эритмаларини қайта ишлашнинг анъанавий технологиялари таҳлили кўриб чиқилади.

**Калит сўзлар:** молибден, лой, магнит ажратиш, чиқиндилар, сорбсия, реактив, молибден экстракцияси.

**Abstract:** This article discusses the advantages and disadvantages of modern technologies for the extraction of molybdenum, rhenium, copper, iron and rare metals, as well as an analysis of traditional technologies for processing molybdenum solid industrial waste and waste solutions.

**Key words:** molybdenum, sludge, magnetic separation, waste, sorption, reagent, molybdenum extraction.

Адабиётлар таҳлили молибден, рений, мис, темир ва нодир металларни ажратиб олишнинг бугунги кунда қўлланилаётган технологияларининг афзаллик ва камчиликлари ўрганилган, шунингдек молибден саноати қаттиқ чиқинди ва ташландиқ эритмаларини қайта ишлашнинг анъанавий технологиялари таҳлил қилинган.

Адабиётлар таҳлили шуни кўрсатиб турибаки технологен эритмалардан молибденни ажратиб олишнинг ионалмашинув технологиялари кўриб чиқилган, молибденни ажралиш даражасини ошириш усуслари ўрганилган, шунингдек қаттиқ чиқиндилардан молибденни нитрат кислотали қайта ишлаш хорижий технологиялари ўрганилган. Адабиётлар таҳлили натижалари юқори самарали қатронлар иштирокида молибденни сорбциялаш жараёнларини жадаллаштириш усусларини тадқиқ қилиш долзарб вазифалардан эканлигини белгилаб беради. [1]

Қаттиқ ва суюқ чиқиндиларни ҳосил бўлиши бўйича тадқиқот обьектлари аниқланди, ўрганилаётган материалларнинг кимёвий ва

минералогик таркиби - тадқиқот обьектлари ўрганилди ва таҳлил қилинди, кимёвий ва минералогик таҳлил маълумотлари асосида қаттиқ чиқиндилар ва саноат оқова сувларидан қимматбаҳо таркибий қисмларни ажратиб олиш бўйича тадқиқот усуслари ишлаб чиқилди ва ҳар бир тажриба учун ишлар кетма-кетлиги ишлаб чиқилган, яъни, шлам кекини магнитли ажратиш синовини ўтказиш, молибден, мис ва бошқа таркибий металларни танлаб эритмага ўтказиш, эритмадан мисни чўктириш, молибден ва рений сақлаган эритмалардан уларни сорбциялаб ажратиб олиш ва ташландиқ эритмалардан фойдаланиб уларни зарасизлантириш бўйича жараёнлар кетма-кетлиги ишлаб чиқилди.

Шламли кекларни магнитли усуlda бойитиш бўйича тажрибалар лаборатория саралагичида 360 кА/с магнит майдоннинг кучланганлигига узлуксиз режимида ўтказилади. Ишни бажараётганда қуйидаги параметрлар ўзгарувчан бўлади: саралаш давомийлиги (5, 10, 15 дақиқа), Қ:С нисбат=1: 1, 1:2, 1: 3, ҳарорат (20, 30, 40 0C). [2]

Шламли кекни магнитли сепарацияси ва молибденит бойитмаси ҳамда таркибида 12-15 % сулфидли темир бўлган Олмалиқ яrim маҳсулотини азот кислотаси ёрдамида ишлов бериш натижасида уч валентли темир, гидратланган оксид шаклига 95,0 - 98,0% гача оксидланганлиги акс эттирилган тажриба синовлари натижалари келтирилган. Бундан ташқари, шламли кек таркибида 30 % темир гидроксида сақловчи ферромолибденит кўп миқдорда мавжуд. Тадқиқотлар шуни кўрсатдики, оксидлар ва гидратланган темир оксидлари паст магнитли хусусиятга эга экан, бу эса темирни шламли кек таркибидан ажратиб олиш учун асосдир. Магнитли заррачалар ва ПАА (полиакриламид) қўшилиши билан сувли магнит сепарацияси ёрдамида катта миқдордаги темир бойитмага ўтиши мумкинлиги тадқиқотлар натижасида аниқланди. [3]

Шундан сўнг магнитли сепарация эритмалари таркибидан мисни цементация қилиш бўйича тажрибалар бажарилди. Мисни цементация қилиш учун оптимал шартлар қўйидагича эканлиги аниқланди: чўктиручининг Na<sub>2</sub>S сарфи стехиометрик миқдирига нисбатан 1,50 баробар, температура 60°C, вақт 30 дақиқа, бу ерда миснинг чўкиш тезлиги 95,8%. Мис 22,4 %, олтин 8,0 г/т, кумуш 21,0 г/т. бўлган бойитма олинади.



2,4% Mo ва 0,011% Re таркибли шламли кекнинг магнитсиз махсулотидан молибден ва рений ажратиб олиш учун уни икки босқичли содали танлаб эритиш жараёни олиб борилади. Тажриба натижалари 1- жадвалда кўрсатилган. Магнитли

сепарацияга К:С = 1:2 нисбатдаги минутига 300 мл. шламли кекнинг пулласи юборилади. 1000 гр. кекдан 30 гр. магнитсиз махсулот олинди, қолган 70 гр. махсулот чиқиндига ўтади 200 мл. [4]

#### 1-жадвал

Шламли кекнинг сули магнитли сепарациясининг тажриба натижалари

№	Махсулот номи	Fe, %	Cu, %	Mo, %	Солишишторма оғирлик, т/м <sup>3</sup>
1	Дастлабки кек	9,5	1,2	4,8	1,33
2	Магнитли фракция	26,9	0,05	0,2	1,24
3	Магнитсиз фракция	1,8	2,4	5,2	1,41

Рационал технологияни танлаш учун содали танлаб эритиш эритмаси ва шлами майдон ташландик эритмасининг таркиби (г/л): Mo 0,2÷2,0; Re 0,01÷0,05; NO<sub>3</sub>-25,2; SO<sub>4</sub> – 14,7) бирлаштирилган эритмаларидан молибден ва ренийни ажратиб олиш бўйича тажрибалар ўтказилди.

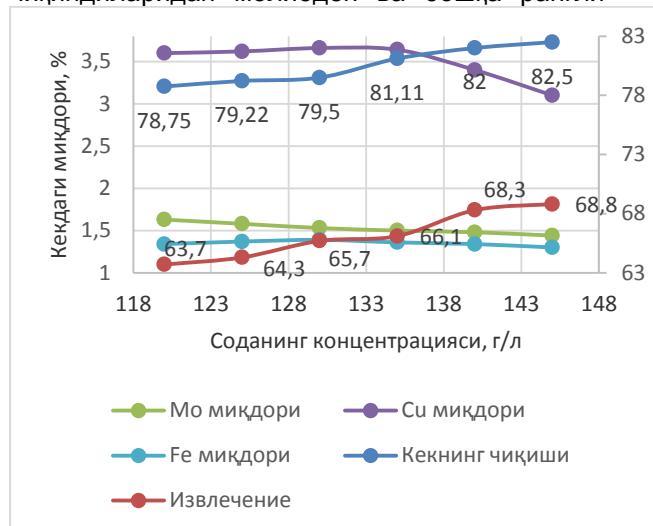
**Танлаб эритишнинг биринчи босқичи:** 3,98% молибден, 2,51% мис, К:С=1:4 ва сувсизлантирилган соданинг концентрацияси 120,0 г/л, харорат 80,0-85,0°C; 2 соат давомида 200 гр. миқдорда чиқинди кек намунаси аралаштириш тезлиги 120 айл/дақ. ва ҳажми 3,0 литрли лаборатория реакторида танлаб эритилди (2-жадвал).

#### 2-жадвал

Магнитли сепарация чиқиндиларидан молибден ва бошқа рангли металларни ажратиб олиш учун 1 – босқич танлаб эритиш тажрибалари натижалари

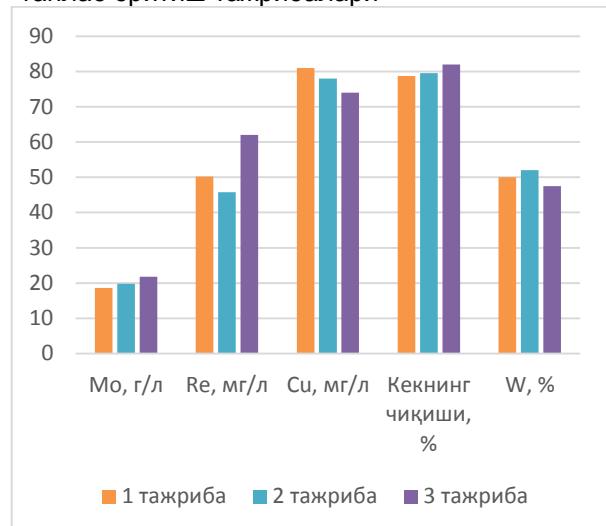
Намуна №	Олинган эритма таркиби			Олинган кек:					
	Mo, г/л	Re, мг/л	Cu, мг/л	чиқиш, %	W, %	Кек таркиби, %			ε, %
						Mo	Cu	Fe	
1	18,6	50,2	81,0	78,75	50	1,63	3,6	1,34	63,7
2	19,8	45,8	78,0	79,5	52	1,53	3,66	1,53	65,7
3	21,8	620	74,0	82,0	47,5	1,48	3,4	1,34	68,3

1-расмда магнитли сепарация чиқиндиларидан молибден ва бошқа рангли



1-расм. Техник сода концентрациясининг танлаб эритиш жараёнига таъсири

металларни ажратиб олиш учун 1-босқич танлаб эритиш тажрибалари



2-расм. Олинган эритманинг таркиби, кекнинг чиқиши ва олинган кекнинг намлигининг кальцийланган сода концентрациясига боғлиқлиги



концентрациясининг ошиши молибденни ажратиб олиш даражасига ижобий таъсир қилади.  $\text{Na}_2\text{CO}_3$ нинг концентрацияси 140-145 г/л бўлганида кескин ошиш кузатилади. Концентрациянинг кейинги ўсиши сезиларли натижа бермайди. pH-9, молибденнинг миқдори 18,6 г/л, ренийнинг миқдори 50,2 мг/л, миснинг миқдори 81,0 мг/л, сувсизлантирилган соданинг қолдиқ миқдори 28,8 г/л концентрацияли молибдатли эритма олинди.

Молибден 1,63%, мис 3,6%, темир 1,34% таркибли, чиқиши 78,75 % намлик 50,0 % бўлган кек олинди. Молибденни кекдан эритмага ўтиш даражаси 63,7 % ташкил этди.

$\text{Na}_2\text{CO}_3$  нинг концентрацияси ошиши билан олинадиган эритмадаги миснинг миқдори камаяди, Мо концентрацияси ошади, яъни эритмага ўтади. [5]

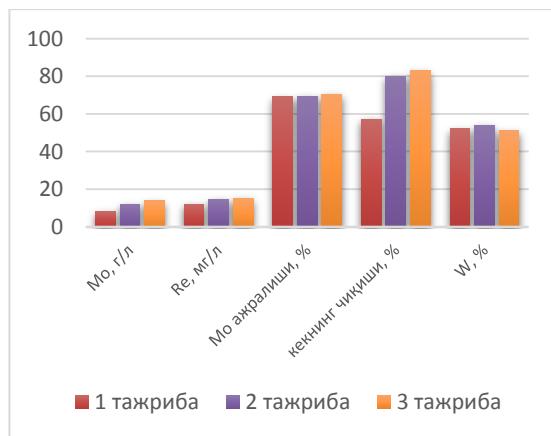
**Танлаб эритишнинг иккинчи босқичи:** биринчи босқич танлаб эритишдан олинган, таркибида 1,63 % молибден бўлган кек 157,5 г миқдорда лаборатория реакторга юкланди ва соданинг концентрацияси 140,0 г/л., К:С=1:4, 80,0-85,0°C ҳароратда, 3 соат давомида танлаб эритиш жараёни олиб борилди. Молибденнинг концентрацияси 8,2 г/л, ренийнинг концентрацияси 12,0 мг/л, соданинг қолдиқ миқдори 65,6 г/л бўлган натрий молибдат эритмаси олинди. Биринчи босқич танлаб эритиш кекларидан молибденни иккинчи босқич эритмаларига ажратиб олиш даражаси 69,17 % ташкил этди (3-жадвал).

### 3-жадвал

Магнитли сепарация чиқиндиларидан молибден ва бошқа қимматбахо компонентларни ажратиб олиш учун 2-босқич танлаб эритиш тажрибалари натижалари

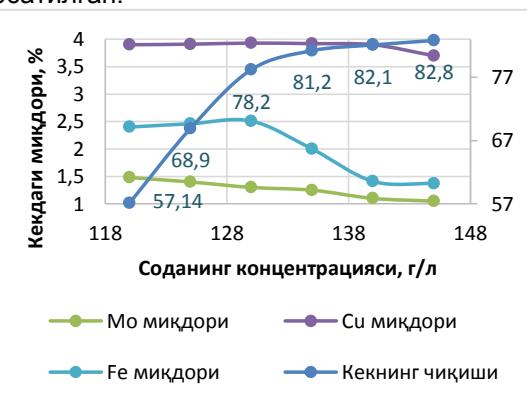
Намуна №	Олинган эритма таркиби			Олинган кек:					$\epsilon$ , %	
	Mo, г/л	Re, мг/л	$\text{Na}_2\text{CO}_3$ , г/л	Чиқиши, %	W, %	Кек таркиби, %				
						Mo	Cu	Fe		
1	8,2	12,0	65,6	57,14	52,0	1,48	3,9	2,4	69,17	
2	12,0	-	76,0	80,0	54,0	1,3	3,93	2,51	69,32	
3	13,8	-	68,0	83,0	51,0	1,1	3,9	1,41	70,5	

3-4- расмларда магнитли сепарация чиқиндиларидан молибден ва бошқа қимматбахо компонентларни ажратиб олиш бўйича 2-босқич танлаб эритиш тажрибалари натижалари кўрсатилган. Расмлардан хуласа қилиш



3-расм. Олинган махсулотнинг, кекни чиқишининг ва намлигининг соданинг концентрациясига боғлиқлиги графиги

**Ювиш:** 1,48 % молибден бўлган, 90,0 г иккинчи босқич кеки К:С=1:5 ювиш учун



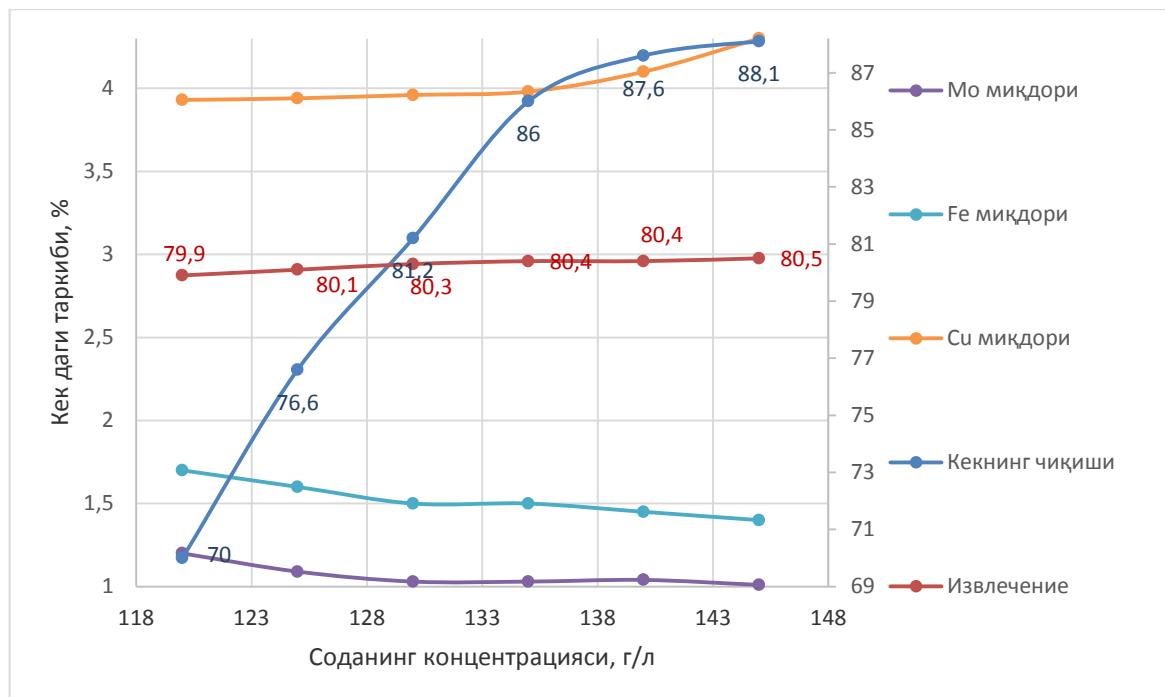
4-расм. Сода концентрациясининг танлаб эритиш жараёнига таъсири (2-босқич танлаб эритиш учун)

аралаштиргичли лаборатория реакторига юкланди ва иккى босқичли ювишдан сўнг 4,2÷6,2 г/л молибденли, 32,0÷9,0 г/л содали 1,52 литр ювилган сув олинди. Ювилган кекнинг чиқиши 70,0 % ташкил қилди, намлиги 48,0 %, таркиби



(%): Mo 1,2, Re 0,016, MoS<sub>2</sub> 0,48, Fe 1,7, Cu 3,93. Молибденни ювилган эритмага ажралиш даражаси 56,36% ташкил этди. Иккى босқиччили

танлаб эритиш ва кекни ювиш натижасида ташландиқ кекдан эритмага молибденнинг ажралиши 79,9 % ташкил этди (5-расм).



5-расм. Сода концентрациясининг танлаб эритиш жараёнига таъсири (2-босқич танлаб эритиш учун)

5-расмда соданинг концентрацияси 125 г/л дан 135 г/л гача бўлганида, жараёнда сезиларли ўзгариш юз берганлиги, яъни кекнинг чиқиши 70% дан 86% гача кўтарилигани кўрсатилган.

3-расм ва 4-расмлардан хулоса қилишимиз мумкини, жараён параметрларини ўзгартиришнинг мухим натижаси сода концентрациясининг 120÷135 г/л оралиғида ўзгарганда кузатилади.

Кейинчалик A – 100 (Mo) ва A – 170 ионалмашинувчи қатронларда аралаш эритмалардан молибден ва ренийни сорбция жараёни ўрганилди.

Олинган лаборатория тадқиқотлари ҳамда тажриба-саноат синовлари натижаларининг яқинлиги шуни тасдиқлайдики, ишлаб чиқилган кекни ювиш билан иккى босқиччи содали танлаб эритиш технологияси, молибденни эритмага ўтишини 89,3± 90,1% гача таъминлади ҳамда унинг таркибида 18,0-22,0 г/л молибден, олинган кекда эса 1,0 ÷ 1,03 % молибден бўлади. Олинган кек таркибида мис (3,5÷3,9 %), олтин 50,0 г/т, кумуш 84,0 г/т борлиги аниқланди ва олтин, кумуш, мис каби фойдали компонентларни ажратиб олиш учун иккиласми хом ашё сифатида хизмат қиласди. Танлаб эритиш жараёнида олинган эритмалардаги ренийнинг миқдори, дастабки куйиндиаги миқдорига қараб 670,0 мг/л гача эканлиги аниқланди. [6]

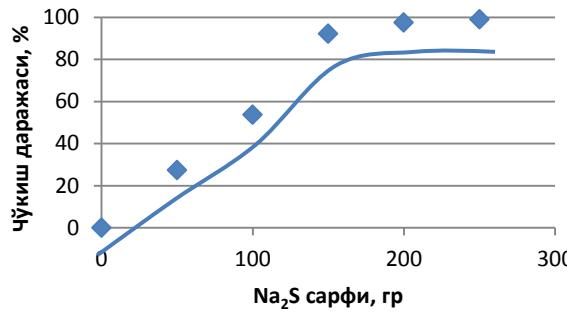
Шлами кек магнитли сепарациясининг ташландиқ эритмалари кимёвий таркиби

жиҳатдан шлами майдон ташландиқ эритмалари билан бир хил эканлиги маълум, чунки шлам бир хил эритмадан ажралиб жиқади. Бинобарин, молибден, рений ва бошқа қимматбаҳо компонентларни ажратиб олиш усулларини ўрганиш шлами майдоннинг аралаш эритмаларидан, темирни магнитли сепарациясининг ташландиқ эритмаларидан ва ИТБ ишлаб турган молибден ишлаб чиқариш жорий чиқиндиларидан олиб борилиши керак. Бу эритмалардан молибден, рений, мис, олтин ва кумушни ажратиб олиш саноат аҳамиятига эга. Майлумки, ушбу эритмалардаги молибден ва ренийни ажратиб олиш учун заарли элемент мис-сулфат шаклидаги мис хисобланади. Ташландиқ эритмаларни мисдан тозалаш бўйича назарий ва лаборатория тадқиқотлари ўтказилди. Ташландиқ эритмалардан мисни цементация қилиш тажрибасининг методикаси куйидагича: эритманинг зичлигини  $d=1,15 \text{ г/дм}^3$  дан  $d=1,18 \text{ г/дм}^3$  чага парлантириб олинади, хажми 5 л бўлган лаборатория реакторига 3 литр парлантирилган ташландиқ эритма солинади ва мисни чўқтириш учун стехиометрик зарур миқдорда 1-2 баробар натрий сулфиди қўшилади, 60-80°C хароратда аралаштирилади, эритмада мис сульфат чўқмаси ҳосил бўлади ва филтрлаш ёрдамида чўқма эритмадан ажратиб олинади.

6-расм ва 7-расмларда ташландиқ эритмаларни мисдан тозалаш бўйича

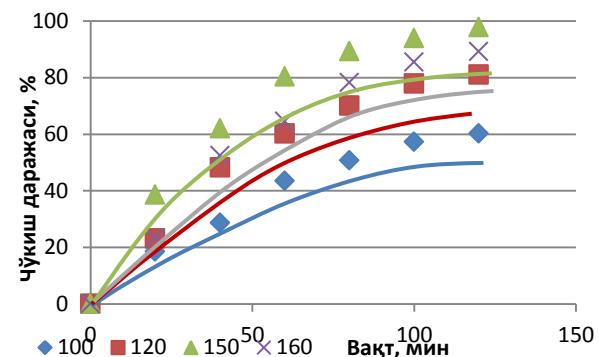


лаборатория тадқиқотлари натижалари күрсатилган. Шуни күришимиз мүмкінкі натрий сүлфидининг сарфи ошиши билан мисни чўкиш тезлиги ошади ва  $\text{Na}_2\text{S}$  сарфи 250 гр бўлганида 96 % га етади. Шунингдек, лаборатория синовларида натрий сүлфиди ёрдамида мисни чўкириш вақтининг таъсири ўрганиб чиқилди, ва 2 соат ичидаги миснинг максимал чўкиш даражасига эришилди. Ташландиқ эритмалардан мисни чўкиришнинг (цементациялаш) мақбул усули қўйидагича:  $\text{Na}_2\text{S}$  сарфи мисни



6-расм. Ташландиқ эритмадан мисни чўкиш даражасининг  $\text{Na}_2\text{S}$  сарфи таъсирига боғлиқлиги

чўкиришнинг стехиометрик микдорининг 1,5 баробардан кам бўлмаган микдорда, 60°C ҳароратда, 30 дақиқа. Ўрнатилган режимда мисни эритмадан чўкириш даражаси 95,8% гача етади. Таркибида 22,4 % мис бўлган бойитма олинади. Мисдан тозаланган эритмаларнинг таркибида 6,0 Cu; 86,6 Mo; 9,1 Re; 59,95 Fe (мг/л) борлиги аниқланди. Олинган TMA ва АМК нинг ишлаб чиқилган сорбция технологиясининг техник хусусиятлари 4-жадвалда келтирилган.



7-расм. Ташландиқ эритмадан мисни чўкишининг аралаштириш вақтига боғлиқлиги

4-жадвал

Тажриба натижасида олинган TMA и ПМА намуналарининг кимёвий таркиби

Кўрсатгич номи	Норма						
	Ts 00193950-083:2018	ГОСТ 2677-78	Тажриба рақами				
Масса улуши	1-нав	2-нав		№1	№2	№3	№4
Молибден ангидриди ( $\text{MoO}_3$ ), % дан кам бўлмаган	76	74	78	67,33	83,66	92,87	91,17
Темир (Fe)%, дан кўп бўлмаган	0,03	0,2	0,007	0,0025	0,004	0,017	0,007
Алюминий (Al)%, дан кўп бўлмаган	0,005	0,04	0,005	0,0014	0,0014	0,0018	0,0017
Никел (Ni)%, дан кўп бўлмаган	0,001	0,001	0,005	0,001	0,001	0,011	0,0037
Марганец (Mn)%, дан кўп бўлмаган			0,01	0,001	0,001	0,001	0,001
Кремний (Si)%, дан кўп бўлмаган	0,05	0,3	0,01	0,006	0,005	0,008	0,004
Кальций (Ca)%, дан кўп бўлмаган			0,004	0,006	0,003	0,005	0,005
Магний (Mg)%, дан кўп бўлмаган	0,001	0,001	0,0015	0,004	0,002	0,0036	0,0026
Мышьяк (As)%, дан кўп бўлмаган	0,003	0,003	0,003	0,002	0,002	0,002	0,002
Фосфор (P)%, дан кўп бўлмаган	0,002	0,002	0,002	0,002	0,003		

Лаборатория тажрибалари ва тажрибасоат дастгохларида ўтказилган синовларда, тадқиқ қилинаётган эритмалардан энг самарали ва селективлиги юқори бўлган

молибден сорбцияси учун «Purolite» маркали A-100 (Mo) сорбенти ва ренийнинг сорбцияси учун «Purolite» маркали A-170 қатрони эканлиги аниқланди.

металлургия», Известия вузов. 2003г. №4. Москва. С. 65-69.

[2]. Шарипов Х.Т., Борбат В.Ф., Даминова Ш.Ш., Кадирова З.Ч. Химия и технология платиновых металлов. Тошкент «Университет» 2018г. С. 3-5, 14-17, 14-28, 35-40.

#### Foydalanilgan adabiyotlar ro'yxati:

[1]. Санакулов К.С., Хасанов А.С., Атаханов А.С. Технологическая схема комплексной переработки шлаков Алмалыкского ГМК. «Цветная



[3]. Хасанов А.С., Санакулов К.С., Юсупходжаев А.А. Ранги металлар металлургияси. Ўқув қўлланма. «Фан» нашриёти. Тошкент 2009й. С.19-24 и 25-33.

[4]. Санакулов К.С., Хасанов А.С. Переработка шлаков медного производства, Ташкент «Фан», АН РУз., 2007г. 15с.

[5]. Шодиев А.Н., Туробов Ш.Н., Намазов С.З., Хамидов М.Б., Шукиров

[6]. Пирматов Э.А., Хасанов А.С., Шодиев А.Н., Азимов О.А. Research of technology for extraction of rare and noble metals from reset cues and sludge field solutions // Евразийский Союз Ученых (ЕСУ)- Москва, 2020. № 6, С. 13-1

О.М., Яндашев А.А. Извлечение редких металлов из технологических растворов, образующихся при выщелачивании огарка. XII International correspondence scientific specialized conference «International scientific review of the technical sciences, mathematics and computer science» BOSTON. (USA). October10-11, 2019 г. С. 22-28.