

## AYLANMA SUVLARNING ISSIQLIK ALMASHINISH USKUNALARINI ISHLASH SAMARADORLIGIGA TA'SIRI

Rixsixodjayeva Gulchexra Rashidxodjayevna

t.f.f.d. (PhD), dotsent, Toshkent davlat transport universiteti

<https://doi.org/10.5281/zenodo.7429347>

*Annotatsiya.* Maqolada aylanma suv tarkibidagi agressiv moddalar oqibatida issiqlik almashinuvi uskunalari sirtining tuz to‘planishiga ta’siri, metall sirtida qoldiq qolishida issiqlik o‘tkazuvchanligini pasaytirish bo‘yicha tadqiqotlar natijalari keltirilgan va tuz to‘planishiga qarshi ingibitorlar yordamida ushbu muammoni yechish usullari taklif etilgan. Farg‘ona nefni qayta ishlash zavodini suvlarida tuz to‘planishiga qarshi ingibitorlash samaradorligi 94,37-95,0% atrofida bo‘lgan, ishlab chiqarilgan “ГПУЩ-2”, “ГПМЧ-3” korroziya va tuz to‘planishiga qarshi ingibitorlari bilan ijobiy natijalar keltirilgan.

**Kalit so‘zlar:** aylanma suv, korroziya, tuz to‘planishi, ingibitor, mineral tuzlar, agressiv moddalar, anion va kation ionlar.

## ВЛИЯНИЕ ОБОРОТНОЙ ВОДЫ НА ЭФФЕКТИВНОСТЬ ТЕПЛООБМЕННОГО ОБОРУДОВАНИЯ

**Аннотация.** В статье приведены результаты проведенных исследований по влияния поверхности теплообменного оборудования на накопление соли, вызванное агрессивными веществами в оборотной воде, снижения теплопроводности при остаточном содержании на поверхности металла и предложены способы решения этой проблемы с помощью ингибиторов солеотложения. Эффективность ингибирования накопления солей в водах Ферганского нефтеперерабатывающего завода составляла около 94,37-95,0%, положительные результаты были получены с производимыми ингибиторами коррозии и накопления солей «ГПУЩ-2», «ГПМЧ-3».

**Ключевые слова:** оборотная водоснабжения, коррозия, солеотложения, ингибиторы, минеральные соли, агрессивные вещества, анионные и катионные ионы.

## INFLUENCE OF CIRCULATING WATER ON THE EFFICIENCY OF HEAT EXCHANGE EQUIPMENT

**Abstract.** The article presents the results of studies conducted on the influence of the surface of heat exchange equipment on the accumulation of salt caused by aggressive substances in recycled water, reducing thermal conductivity with a residual content on the metal surface and suggests ways to solve this problem using salt deposition inhibitors. Positive results of the developed corrosion inhibitors and scaling units "GPUTCH-2", "GPMCH-3" are presented, in which the efficiency of scaling inhibition in the waters of the Fergana oil refinery is within 94,37-95,0%.

**Keywords:** water recycling, corrosion, salt deposition, inhibitors, mineral salts, aggressive substances, anionic and cationic ions.

**Kirish qismi.** Xalq xo‘jaligining turli sohalarida innovatsion texnologiyalarni joriy etish sharoitida nafaqat texnologik uskunalarni modernizatsiya qilish, balki korroziya va tuz to‘planishini oldini olish, yangi korroziya ingibitorlarini ishlab chiqish va joriy etish ham alohida o‘rin tutadi. Sovutgich sifatida turli tarkibdagi suvdan foydalanganda issiqlik almashinish uskunalarining sirtida korroziya va tuz to‘planishining oldini olish uchun, ularning normal va samarali ishlashi uchun yangi ingibitorlardan foydalanish alohida e’tiborga ega [1].

Ilgari toza suvda po'latlarning korroziyasi sekin sodir bo'ladi deb hisoblanar edi, chunki chuchuk suvda oz miqdordagi agressiv komponentlar mavjud. Biroq, so'nggi paytlarda sayyoramiz atmosferasi tobora agressiv gazlar va qattiq moddalar bilan ifloslanmoqda, okeanlar, daryolar va ko'llar korxonalarining oqava suvlari bilan ifloslanmoqda, bu esa korroziya agressivligini va ishlatalgan suvni tuz bilan to'ldirish qobiliyatini oshiradi.

**Asosiy qism.** Suv tabiatda doimiy aylanish jarayonini amalga oshiradi. Bundan tashqari, ishlab chiqarish va maishiy aylanma suvlar mavjud. Tuzlar va gazlar bu aylanishning barcha bosqichlarida suvga kiradi. Kislород, azot, karbonat angidrid atmosferadan suvda eriydi va atmosfera azot, oltingugurt, fosfor oksidlari kabi sanoat chiqindilari bilan tobora to'yinganligi sababli ular suvga aralashish, mineral kislotalarni hosil qiladi. Suv grundga singish natijasida natriy, kaliy, kalsiy, magniy va boshqa eruvchan tuzlar bilan to'yingan bo'ladi.

Suv tuproqdan o'tayotganda undan muallaq va organik aralashmalar chiqariladi, shuning uchun ularning artezian va yer osti suvlaridagi miqdori past bo'ladi. Bunday suvda ko'p miqdorda erigan CO<sub>2</sub> mavjud. Karbonatli jinslar bilan reaksiyaga kirishib, ularni eritib, yer osti suvlarining bikarbonatlar bilan to'yinganligiga olib keladi:



Bir qator kislotalarning anionlari bo'lgan kalsiy va magniy ionlari erimaydigan birikmalar hosil qiladi, ular issiqlik almashinish qurilamalarning yuzalariga cho'kadi, shu bilan korroziya va tuz to'planishi tufayli uskunaga katta zarar yetkazadi.

Korroziya jarayonlarida eng katta rolni bikarbonat ionlari (HCO<sub>3</sub><sup>-</sup>) o'ynaydi. CO<sub>2</sub>, HCO<sub>3</sub><sup>-</sup> va CO<sub>3</sub><sup>2-</sup> shakllari o'rtasidagi nisbat muhitning pH darajasiga bog'liq.

Suvning pH=4,3 muhitida deyarli faqat CO<sub>2</sub> mavjud bo'ladi. pH ning oshishi bilan HCO<sub>3</sub><sup>-</sup> miqdori ortadi, suvning pH=8,35 muhitida esa faqat HCO<sub>3</sub><sup>-</sup> ionlari, pH ~12 da ham faqat CO<sub>3</sub><sup>2-</sup> ionlari mavjud.

Muayyan texnologik ehtiyojlar uchun ma'lum bir tarkibdagi suvdan foydalanishni tanlash undagi erigan moddalar va aralashmalar tarkibiga bog'liq. Ularning aksariyati metallarning korroziyasiga sezilarli ta'sir ko'rsatadi. Suvdagagi kalsiy va magniy tuzlarining ozgina konsentratsiyasi (yumshoq suv) unga korroziya faolligini oshiradi. Kalsiy va magniy miqdori yuqori bo'lgan qattiq suvda metall yuzasida CaCO<sub>3</sub> yoki MgCO<sub>3</sub> himoya qatlami hosil bo'ladi, bu kislородning sirtga kirishini qiyinlashtiradi. Bunday suv korroziyey neytral deb ta'riflanadi. Shuni ta'kidlash kerakki, korroziyaga chidamli bo'limgan materiallar korroziyaga chidamli materiallarga qaraganda ancha intensiv ravishda o'sadi. Hosil bo'lgan yog'ingarchilikning himoya xususiyatlaridan ularning hosil bo'lishi issiqlik almashinuvchilari kabi uskunalarning ishslashini pasaytirmaydigan tizimlarda foydalanish mumkin [2].

Suvda bo'lgan NH<sub>4</sub><sup>+</sup> ionlari mikrofloraning rivojlanishini kuchaytiradi va shu bilan biogen korroziyaning rivojlanishiga hissa qo'shamadi. pH > 7 da Fe<sup>2+</sup> ionlarini o'z ichiga olgan birikmalar korroziyani kamaytirish uchun molekulyar kislород bilan o'zaro ta'sir qiladi. Fe<sup>3+</sup> ionlari katod jarayonini rag'batlantiradi va korroziyaning rivojlanishiga yordam beradi. Si<sup>2+</sup> ionlari po'lat yuzasida Cu sifatida cho'kadi, kontakt korroziyasini boshlaydi. Anionlardan Cl<sup>-</sup> ionlari korroziya jarayoniga eng katta ta'sir ko'rsatadi. Uning suvda mavjudligi kuchli mahalliy korroziyani keltirib chiqaradi. SO<sub>4</sub><sup>2-</sup> ionlari-korroziya jarayonini ham faollashtiradi. Kremniy kislotosi va eruvchan silikatlar, aksincha, metallarning korroziyasiga ingibitor ta'sir ko'rsatadi [3].

Qozonxonaning ishlashi davomida suv aylanayotganda, issiqlik almashinish uskunalarining normal ishlashini buzadigan uchta asosiy jarayon sodir bo‘lishi mumkin:

- tuz to‘planishi;
- quyqa shakllanishi;
- metall korroziyasi

Ichimlik suvining sifatini me’yorlash tuz to‘planishini shakllanishiga yo‘l qo‘ymaslik va isitish yuzalarida korroziya jarayonlarini sekinlashtirishga qaratilgan. Me’yorlardan ozgina og‘ish ham tarmoq suvining temir oksidlari bilan sezilarli darajada ifloslanishiga, shuningdek, issiq suv qozonlari metallining kuchli korroziyasiga olib keladi. Tarmoq suvining yomonlashishi xom suvni so‘rib olish natijasida ham sodir bo‘ladi. Tuz to‘planishini hosil qiluvchi ionlar va korroziya faol gazlar konsentratsiyasining oshishi issiqlik almashinish uskunalari yuzasida cho‘kmalarning paydo bo‘lishiga olib keladi.

Ma’lumki, suv tezligining oshishi bilan issiqlik almashinuvi yuzasida tuz to‘planish tezligi pasayadi. Amalda, tuz to‘planishning qalinligi nafaqat muhitning harakat tezligining oshishi bilan, balki umuman Reynolds oqim mezonining kattaligidan kamayishini ko‘rsatishga muvaffaq bo‘ldik:

$$R_e = \frac{Wd}{p} \quad (1)$$

bu yerda, W - oqim tezligi;  
d - o‘tishning ekvivalent diametri;  
p - muhitning yopishqoqligi.

Suv-devor-suv tizimidagi issiqlik almashinuvining intensivligini tavsiflovchi oddiy va vizual formula [4] ma’lum:

$$K = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_1} + \frac{1}{\alpha_2} + \frac{\delta_{cm}}{\lambda_{cm}} + \frac{\delta_n}{\lambda_n}} \quad (2)$$

bu yerda,

$\alpha_1$  – birinchi devorga suvdan issiqlik uzatish koeffitsiyenti,  $Vt/(m^2 \cdot K)$ ;  
 $\alpha_2$  – ikkinchi devorga suvdan issiqlik uzatish koeffitsiyenti,  $Vt/(m^2 \cdot K)$ ;  
 $\delta_{ct}$  – metall devorining qalinligi, m;  
 $\lambda_{ct}$  – metall devoriga issiqlik o‘tkazish koeffitsiyenti,  $Vt/m \cdot K$ ;  
 $\delta_n$  – devor sirtida qoldiq qatlaming qalinligi, m;  
 $\lambda_{cr}$  – devordagi qoldiqning issiqlik o‘tkazish koeffitsiyenti  $Fe_2O_3$ ,  $SiO_2$ ,  $CaO+MgO$ ,  $P_2O_5$  va h.k.,  $Vt/m \cdot K$ .

Kanallarda majburiy turbulent harakat bilan suvdan devorga issiqlik o‘tkazuvchining maksimal koeffitsiyentlari kondensatsiyalanadigan suv bug‘idan devorga issiqlik uzatish koeffitsiyentlari darajasida bo‘lib, 15000 ga yetadi. Qo‘llanilayotgan issiqlik o‘tkazuvchi metallning issiqlik o‘tkazuvchanlik koeffitsiyentlari 100 – 16 diapazonida bo‘lib, ularning katta qiymati latunga, kichikrog‘i esa zanglamaydigan po‘latga mos keladi. Shunday qilib, suv tizimidagi issiqlik almashinuvchining maksimal issiqlik uzatish koeffitsiyenti metall devor-suv (kanal devori qalinligida 1 mm ga tengligida) = 7000 latun devori holatida va zanglamaydigani uchun = 5100 ga yetishi mumkin.

Shuni ta’kidlash kerakki, yuqoridagi natijalar tizim uchun issiqlik almashinuvi yuzasida qoldiqni hisobga olmagan holda olinadi. Issiqlik almashinadigan sirt yuzasida qoldiqning issiqlik

o‘tkazuvchanlik koeffitsiyenti 2 dan oshmaydi, shuning uchun devorning har ikki tomonida 0,1 mm qoldiq qalinligi bilan umumiyligi issiqlik uzatish koeffitsiyenti latun uchun = 4100, zanglamaydigan po‘lat uchun = 3400 bo‘ladi. Agar qoldiq qatlamining qalinligi har tomonidan 0,5 mm ga yetsa, issiqlik uzatish koeffitsiyentlari quyidagicha bo‘ladi: = 2500, = 2250. Qoldiq qatlamining yanada oshishi bilan issiqlik uzatishning “intensivligi” har xil issiqlik o‘tkazuvchanligining devor materiali bo‘lgan barcha issiqlik almashinuvchilari uchun tekislanadi va faqat qoldiq qatlamining kattaligiga bog‘liq, masalan, qoldiqning qalinligi = 1 mm, devorning har ikki tomonida, latun va zanglamaydigan devorlari bo‘lgan qurilmalarning issiqlik uzatish koeffitsiyentlari teng va  $K = 900$  dan oshmaydi, ya’ni intensivligi 5-8 marta kam bo‘ladi.

Qoldiqning issiqlik uzatish uskunalarining ishlashiga ta’sirini tahlil qilish asosida, issiqlik almashinuvchilari yuzasida qoldiq qatlamining shakllanishi devordan isitish muhitiga issiqlik uzatish koeffitsiyentining yomonlashishiga yordam beradi va issiqlik uzatish uskunalarining samaradorligini pasaytiradi degan xulosaga kelish mumkin.

**Xulosa va tavsiyalar.** Shunday qilib, issiqlik almashinuvi yuzasida qoldiqning shakllanishi, tuz to‘planishi suvning qattiqligiga va suv ta’mnoti rejimlariga (tezligiga) bog‘liq. Issiqlik uzatish uskunalarining samaradorligi qoldiqning qalinligiga bog‘liq, shuning uchun eng muhim vazifalardan biri nafaqat korroziyani ingibirlash, balki issiqlik almashinish tizimlarida suvdan foydalanganda tuz to‘planishiga qarshi ingibirlashdir.

Suv ta’mnoti va suvni tozalashda mineral tuz to‘planishlariga qarshi ingibitorlarini qo‘llash boshqa usullarga nisbatan juda samarali va iqtisodiy hisoblanadi. 1 m<sup>3</sup> suvga 1 dan 100g gacha ingibitor qo‘shib, tuz to‘planishini to‘liq oldini olish mumkin.

Shuni ta’kidlash kerakki, suv tizimlarida mineral tuzlarning to‘planishini oldini olish, quvurlar va uskunalarining uglerod po‘latining korroziyasi hali ham issiqlik energiyasi, aylanma va yopiq suv ta’mnotinining muhim vazifalaridan biridir. Muammo suvni tozalashning yangi usuli bo‘lgan tuz to‘planishiga qarshi ingibitorlarini qo‘llash orqali hal qilinadi. Issiqlik uzatish uskunalarining metall yuzasini tuz to‘planishidan va korroziyadan samarali himoya qilish rux va boshqa metallar bilan organik fosfor kislotasi komplekslariga asoslangan reaktivlar bilan ta’mnotinadi. Ammo korxonalarining ularga bo‘lgan ehtiyoji import orqali qondiriladi. Ushbu yo‘nalishda “Olmaliq kon-metallurgiya kombinasi” AJ uchun “ИОНХ-1” korroziya va tuz to‘planishiga qarshi import o‘rnini bosuvchi ingibitori ishlab chiqilgan [5]. “Farg‘ona neftni qayta ishlash zavodi” MChJ suvlarida tuz to‘planishiga qarshi ingibitorlash samaradorligi 94,37-95,0% oralig‘ida bo‘lgan “ГПУЦ-2”, “ГПМЦ-3” korroziya va tuz to‘planishiga qarshi ingibitorlari [6] bilan ushbu yo‘nalishda ijobjiy natijalar olingan.

## REFERENCES

1. Махкамов Б.Р., Хамидов Б.Н., Гуро В.П., Убайдуллаев Б.Х. Решение проблем антикоррозионной защиты при использовании охлаждающих и промывных вод на Бухарском НПЗ. Тезис Межд. научн.-техн. конф. «Состояние и перспективы инновационных идей и технологий в области нефтехимии», -Фергана, 2015. -С.250-253.
2. Зайцев А.И., Родионова И.Г., Мальцев В.В. и др. Природа и механизмы образования в стали коррозионно-активных неметаллических включений. Пути обеспечения чистоты стали по этим включениям. Коррозионно-активные неметаллические

- включения в углеродистых и низколегированных сталях. - М.: Металлургиздат. 2005. - С. 37-51.
3. Родионова И.Г., Бакланова О.Н., Филиппов Г.А. Роль неметаллических включений в ускорении процессов локальной коррозии нефтепромысловых трубопроводов и других видов металлопродукции и оборудования из углеродистых и низколегированных сталей / Сб. трудов "Коррозионно-активные неметаллические включения в углеродистых и низколегированных сталях". - М.: Металлургиздат. 2005. -С. 7-14.
  4. Касаткин А.Г. Основные процессы и аппараты химической технологии. М. Изд. Химия, 1971, 784с.
  5. Гуро В.П., Салиханова Д.С., Эшметов И.Д. и др. Импортозамещающий ингибитор солеотложения «ИОНХ - 1» для АО «Алмалыкский ГМК» // Узбекский химический журнал, 2017, №2, С.14-19.
  6. Рихсиходжаева, Г. Р., & Ризаев, А. Н. (2020). Технология получения ингибитора коррозии и солеотложения для теплообменного оборудования. Universum: химия и биология, (8-2 (74)), 22-24.
  7. Rashidkhodjaeva, R. G., & Muzaffar, M. (2022). Water Treatment Against Salt Accumulation for Circulating Water Supply System. European Journal of Life Safety and Stability (2660-9630), 15, 236-239.
  8. Рихсиходжаева, Г. Р., Ризаев, А. Н., & Хамидов, Б. Н. (2020). Коррозионная стойкость конструкционных материалов в оборотной воде.\Materiał XVI Międzynarodowej naukowi-praktycznej konferencji,“Naukowa myśl informacyjnej powieki–2020”, 07-15 marca 2020 roku. *Przemysł Nauka i studia*, 127-129.
  9. Rizaev, A. (2020). Research methods of water purification from pollution with petroleum and petroleum products. *International Journal of Psychosocial Rehabilitation*, 24(08), 5630-5634.
  10. Расулов, М. Х., Ризаев, А. Н., & Гуламов, А. А. (2016). К вопросу управления кадрами в инновационной среде железнодорожного транспорта акционерного общества" Узбекистон темир йўллари". *Инновационный транспорт*, (3), 13-16.
  11. Rakhimov, K., Babaev, A., Chorshanbiev, U., & Obidjonov, A. (2021). Modification of dispersion systems and its motion in cylindrical pipes. In E3S Web of Conferences (Vol. 264, p. 03026). EDP Sciences.
  12. Umar Chorshanbiev, Akhmadjan Ibadullaev, Askar Babaev, Kurbanov Sultanmurod Theoretical analysis of reduction of pressure and energy loss due to pipe friction through modification of dispers systems//Universum: технические науки:электрон.научн.журн. 2022.8(101). URL:<https://7universum.com/ru/tech/archive/item/14187>.