

**ИССИҚЛИК АЛМАШИНИШ ҚУВУРЛАРИДА ЧҮКМА ҲОСИЛ
БҮЛІШНИНГ ОЛДИНИ ОЛУВЧИ ТУРБУЛИЗАТОРИНИНГ СУЮҚ
УГЛЕВОДОРОД ОҚИМИ ГИДРОДИНАМИКАСИГА ТАЪСИРИ**

Абдурахмонов Олим Рустамович¹

¹ Техника фанлари доктори, профессор,
Бухоро давлат техника университети,

E-mail: azj100@mail.ru

Жураев Асрорбек Музафар угли¹

¹ Иқтисодиёт ва таълим университети катта ўқитувчisi.

**ИНФОРМАЦИЯ О
СТАТЬЕ**

АННОТАЦИЯ:

ИСТОРИЯ СТАТЬИ:

Received: 18.05.2025

Revised: 19.05.2025

Accepted: 20.05.2025

КАЛИТ СҮЗЛАР:

углеводород, иссиқлик
алмашынуви,
турбулентлик,
гидродинамика, гидравлик
қаршилик, нефтнинг
механик аралашмалари,
чўкма, углерод конлари.

Мақолада суюқ углеводородларни қайта ишиш жараёнида иссиқлик алмашиниши жараёнларининг энергия сарфи, қурилманинг трубаларида иссиқлик тарқалиши механизми таҳлил қилинди, иссиқлик алмашынуви юзаларида чўкиндигининг шаклланиши ва қалинланиши иссиқлик узатилишига ва турбулентликка сезиларли қаршилик кўрсатиши аниқланади. Механик аралашмаларни ўз таркибида механик зарралар сақловчи нефт оқими ташкил этишда бурама спирал кўринишдаги пассив турбулизаторларнинг кўлланилиши натижада иссиқлик алмашынуви кўрсаткичларини яхшиланиши аниқланди. Трубидаги нефт оқимининг гидродинамикасини экспериментал ўрганиши натижалари шуни кўрсатадики, бурама лента кенглиги 6 мм дан 14 мм гача ошиши билан гидравлик қаршилик 30 % ($Re = 2000$), 40 % ($Re = 1200$) га ошиши аниқланди. Бундан келиб чиқадики суюқлар, айниқса нефт каби қовушқоқлиги юқори бўлган суюқлар, оқимининг гидравлик қаршилигининг сезиларли даражада ошишини ҳисобга олган ҳолда турбулентлик жараёнини

оптималлаштириши мақсадга мувофиқ
эканлиги аниқланган.

КИРИШ. Углеводородларни, хусусан, нефт ва бошқа суюқ углеводородларни қайта ишлаш заводлари нисбий (удельный) энергия сарфи катта бўлган ишлаб чиқариш ҳисобланади. Шу билан бирга ушбу корхоналарда катта ҳажмда нефт ва газ конденсати хом ашёсини қайта ишланилиши инобатга олинса, улар катта ҳажмда ёқилғи-энергетик ресурслари истеъмолчилари эканлиги ўз тасдигини топади. Углеводородларни (айниқса суюқ углеводородларни) қайта ишлаш учун энергия сарфининг асосий қисми, тахминан 70-75% иссиқлик алмашинуви ёки шу жараён билан боғлиқ жараёнлар ҳисобига тўғри келади. Иссиқлик алмашиниши қурилмалари нефтни қайта ишлаш, нефт-кимё ва бошқа кўплаб турдош тармоқлар ва соҳаларида ҳам кенг қўлланилади [1,2]. Иссиқлик алмашиниши самарадорлигини ошириш бир қатор муҳим омиллар, булар орасида асосийлари иситиш сиртларидан суюқликка, кейинчалик суюқлик оқими ядросига иссиқлик узатишни жадаллаштириш, шу билан бирга, асосий термик қаршилик ҳосил қилувчи ламинар чегара қатлам қалинлигини имкон қадар минималлаштириш ва оқим турбулентлигини оширишдан узвий ва бевосита боғлиқ ҳисобланади [3,4,5].

Тадқиқотнинг мақсади. Нефть оқимининг гидравлик қаршилигининг турбулизатор шакли ва ўлчамларига боғликлигини назарий таҳлил қилиш ва экспериментал равишда аниқлаш, шунингдек турбулентлик жараёни параметрларини оптималлаштиришнинг мақсадга мувофиқлиги ва зарурлигини аниқлашдир. Ушбу мақсадга эришиш учун суюқ углеводородлар таркибидаги қаттиқ заррачаларнинг чўкишига нефт оқими турбулентлигининг таъсирини, шунингдек пассив турбулизаторларнинг истиқболли шаклларини аниқлаш каби тадқиқот вазифаларини ҳал этиш тадқиқотлари олиб борилди.

Усуллар ва материаллар. Тадқиқот давомида, ҳамда қўйилган тадқиқотлар вазифаларини ечиш учун муаллифлар томонидан иссиқлик узатиш жараёнини кучайтириш учун иссиқлик алмашинуви юзаси ҳолатини яхшилаш ва иситиладиган суюқ углеводороднинг қувур деворлари олдидағи суюқлик чегара қатлами камайтириш усуллари қўлланилди. Иссиқлик бериш ва иссиқлик узатиш коэффициентига иситувчи қувур сиртида оқаётган суюқ углеводород таркибидан зарралрнинг тиниб, чўкинди қатламининг ҳосил бўлиши иссиқлик алмашиниши

параметрларига салбий таъсир кўрсатди, шу билан бирга тажриба давомида ушбу термо-каршилик қатлами ning қалинлиги ошиши кузатилди. Иситувчи қувур сиртидаги чўкинди қатламига иссиқлик таъсири натижасида зич қатlam ҳосил бўлиши кузатилди ва амалиётда ўз тасдиқини топди. Ўз навбатида ушбу қатlam жуда кам иссиқлик ўтказувчанлик коэффициентига эга.

Кам харажатлар билан иссиқлик алмашинуви юзаларида нефт таркибидан чўкиндилар ҳосил бўлишининг олдини олиш ёки камайтириш учун самарали оқим турбулизаторлари муаллифлар томонидан тажриба қурилмаларида муваффақиятли қўлланилди. Тадқиқотлар натижалари юқори самарали оқим турбулизаторларини қўллаши орқали чўкинди нисбий ҳосил бўлишини камайтиришга, унинг қатlam қалинлигини камайтиришга эришиш параметрлари аниқланди.

Муаллифлар томонидан олиб борилган суюқ углеводород оқимларини турбулизация қилишнинг турли усуслари тадқиқотлари шуни кўрсатдик, иситилаётган нефт оқимининг турбулентлигини оширишда самарли пассив турбулизаторлар ўзининг оддий конструкцияси ва самарадорлиги билан ажралиб турди. Қобиктрубали иссиқлик алмаштиргич найчаларида қиздирилган ёғни турбулизация қилишнинг бу усули уларни гидродинамик параметрларнинг кенг диапазонида қўллаш самарадорли эканлигини кўрсатди. Тажрибалар давомида муаллифлар томонидан қўлланилган турли ўлчамли бурама лента кўринишдаги турбулизаторларнинг фойдаланиши иситиладиган нефт оқими ҳосил қиладиган чўкма қалинлигини камайтиришга ёрдам бериши аниқланди. Шу билан бирга, қурилмага қўшимча четдан энергия узатилмади.

Бурама лента кўринишдаги турбулизаторлар ёрдамида оқимни турбулентлаш механизми таҳлили оқим маркази ва қатламлари орасида интенсив аралаштиришни ҳосил қилиш билан бирга ва иссиқлик алмашиниши қувурлари деворлари сиртидаги суюқлик чегара ва ҳосил бўладиган чўкма қатлами қалинлиги камайтиришга самарали хизмат қилиши аниқланди. Бурама лента кўринишдаги турбулизаторлар қурилма қувури девор олди қатмамида турбулент гирдоб айланма оқимларининг (вихреобразование ҳосил бўлиши) шаклланиши билан бирга, қувурнинг турли қисмларидаги температура тафовутини тенглаштиришга ижобий таъсир кўрсатди, натижада иссиқлик алмашинуви жараёнини кучайтирди [6,7].

Турли хил турбулизатор конструкцияли иссиқлик алмаштиргичларни яратиш ва ишлатиш бўйича ўтказилган тажрибалар шуни кўрсатдик, бурама лента

кўринишдаги турбулизаторли қурилмаларнинг иссиқлик алмашинуви юзаларида қаттиқ модда зарралари чўкиши 1,5-2 баравар камайтиришга эришилди.

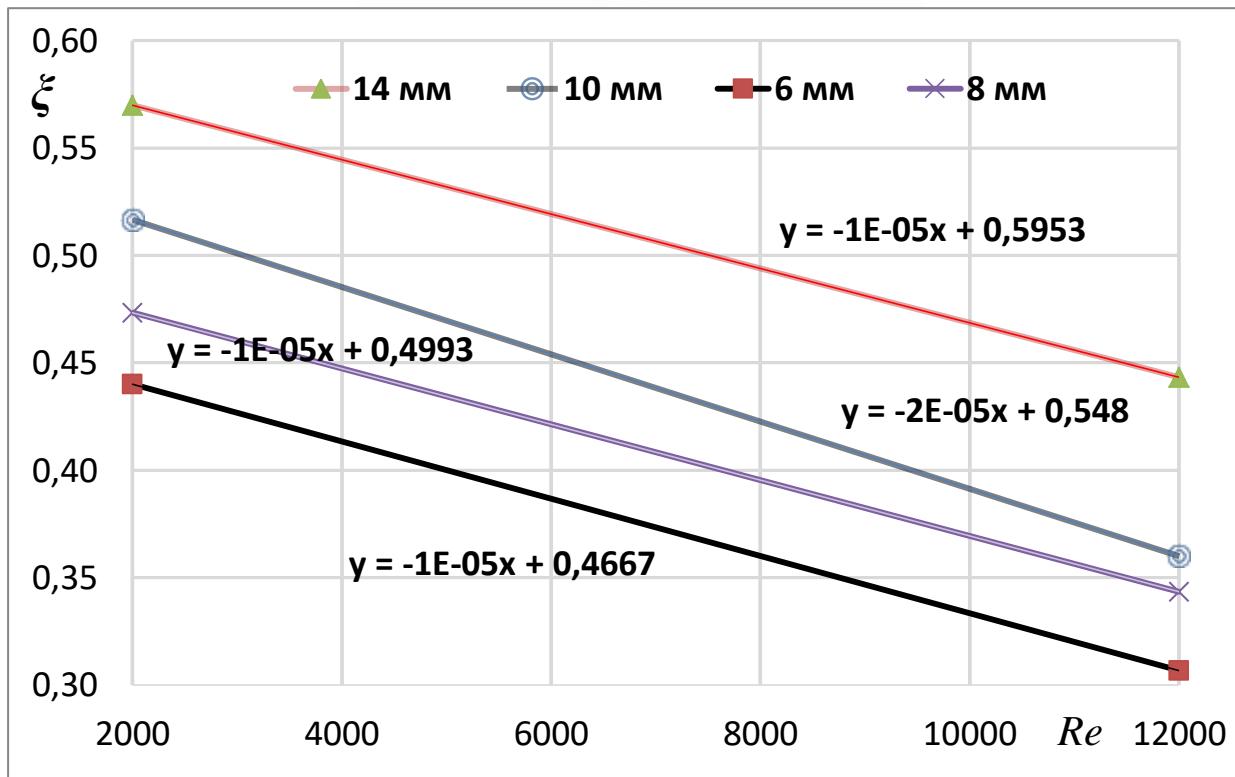
Муаллифлар иссиқлик алмаштиргич қувурларида содир бўладиган жараёнларни яхшилаш ва кучайтириш учун турбулизаторларнинг турли конструкциялари тадқиқ қилинди.

Бир фазали иссиқлик ташувчилар оқимини яхшилаш учун турли хил конструкциядаги оқимни турбулизацияланишини жадаллаштириш учун бурама спирал қурилма қувурлари кириш жойига ҳамда улар узунлиги бўйлаб ўрнатилиши тадқақ қилинди. Иссиқлик ташувчининг турбулент айланишини ташкил қилиш туфайли контакт юзасини кўпайтиришга эриўилди. Ушбу конструкцияли турбулизаторларнинг самарадорлиги турлича бўлиб, баъзи намуналарда гидродинамик параметрларнинг яхшиланиши туфайли иссиқлик алмашиниш параметрларининг 2 баробар ва ундан кўп ўсишига эришилади.

Натижалар

Муаллифлар аппаратнинг иссиқлик алмашинуви юзаларида тинган қаттиқ зарралар катламининг ҳосил бўлишини сезиларли секинлатадиган бир қатор турбулизаторлар конструкциялари тадқиқ қилинди. Шу билан бирга, биринчи навбатда, суюқлик ва иситувчи контакт юзаларида чўкманинг шаклланишини камайтириш, турбулизаторлардан фойдаланганда суюқ углеводородлар оқимининг гидравлик қаршилигининг сезиларли даражада ошишига йўл қўймаслик вазифалари қўйилди ва ҳал қилинди. Иссиқлик алмашиниш қурилма трубларида суюқлик оқимини жадал айланма харакатини ташкил қилиш учун турбулизаторларнинг бир қатор конструкциялари тадқиқи шуни кўрсатди, ушбу бурама спирал кўринишдаги пассив турбулизаторлар суюқлик таркибидаги қаттиқ заррачаларнинг иссиқлик алмашинуви юзаларида чўкишини самарали равишда олдини олади. Бу бурама спирал ва винт симон турбулаторлар юзасида қисми текис ва қовурғаланган кўринишда тайёрланиши мумкин. Ўтказилган тадқиқотларда ҳисобга олинган яна бир муҳим омил бу қўлланилаётган турбулизаторлар томонидан ҳосил қилинадиган гидравлик қаршиликнинг ошиши бўлди. Юқорида тадқиқ қилинган турбулизаторлар орасида юзаси силлиқ равишда тайёрланган (қовурғалари бўлмаган) турбулизаторлар энг кам гидравлик қаршиликка эга эканлиги аниқланди. Тадқиқотлар давомида муаллифлар лентасимон бурама турбулизаторлар томонидан ҳосил қилувчи оқимнинг гидравлик қаршилиги лаборатория шароитида тадқиқ қилинди. Ушбу тадқиқотлар нефт оқимининг Рейнольдс критерийси (Re) турли қийматдаги гидродинамикаси

үрганилди. Лаборатория шароитида турли кенгликдаги (l) бурама лента шаклдаги сирти силлик, лента бурилиш қадами $b=16 \cdot l$ бўлган турбулизаторлар тадқиқ қилинди. Тажрибалар ички диаметри 25 мм ва узунлиги 1400 мм бўлган шиша трубкаларда нефт оқимида ўтказилди. Тажриба натижалари қўйидаги расмда умумлаштирилган.



Расм 1. Бурама лента кўрнишдаги турбулизатор кенглиги l 6, 8, 10 ва 14 мм, ҳамда бурилиш қадами $b=16 \cdot l$ бўлганда иссиқлик алмашиниш қурилмаси трубаси ичидаги нефть оқими гидравлик қаршилик коэффициенти қийматининг Рейнольдс (Re) критерийсидан боғлиқлиги.

Мухокама. Лентали бурама турбулизатор конструкциясини баҳолаш мезонлари сифатида уларни қўллаш натижасида Рейнольдс (Re) критерийси, ҳамда унга таъсир этувчи иссиқлик алмашиниш қурилмаси трубасидаги нефт оқимининг гидравлик қаршилик коэффициенти (ζ) тадқиқ қилинди. Тажрибалар натижаларини таҳлил қилиб, шуни таъкидлаш мумкинки, $Re = 2000$ бўлганида ва бурама лентанинг l кенглиги 6 мм дан 8 мм гача ўзгарганида ζ нинг қиймати ўртача 6,8 % га, 8 мм дан 10 мм гача 10,6 % га ва 10 мм дан 14 мм га ўзгарганида 9,6 % га ўсиши аниқланди. $Re =$

12000 бўлганида эса, l қийматнинг ўсиши мос равиша 9,6 % га 5,8% га ва 22% га тенг бўлди. Расмда кўрсаткичларнинг боғлиқлик чизиқларига мос келадиган компьютер дастури ёрдамида олинган мос тенгламалари кўрсатилган. Тадқиқот натижаларининг таҳлили ва умумлаштирилиши тадқиқ қилинаётган турбулизаторлардан фойдаланганда трубадаги нефт оқимининг гидродинамикасига таъсир қилувчи асосий омиллар бу турбулизаторларнинг геометрик шакли ва ўлчамлари эканлигини кўрсатди. Ўтказилган тажрибалар асосида бурама лента кўринишдаги пассив турбулизаторнинг асосий параметрлари ва конфигурацияси аниқланди. Бурама лентанинг кенглиги (яъни бурилиш баландлиги)нинг ошиши ва бурама қадамининг камайиши билан гидравлик оқим қиймати ошиши аниқланди.

Хуносалар. Шундай қилиб, оптимал ўлчамли бурама лента шаклида ишлаб чиқилган турбулизатор конструкцияси ёрдамида труба оқими гидравлик қаршилигининг нисбатан кичик ўсиши билан иссиқлик алмашиниш қурилмаси трубасидаги суюқлик оқими турбулентлигини ошишига эришилди. Тадқиқот натижалари қаттиқ заррачаларнинг чўкишини камайтириш учун пассив турбулизаторларнинг бурама лента шаклидаги конструкциясидан фойдаланиш истиқболлиги кўрсатди. Бу эса, ўз навбатида, юқори иссиқлик узатиш параметрини нисбаттан ўзоқ вақт сақланишини таъминланиши аниқланди. Бундан ташқари, бурама лента кўринишидаги турбулизаторнинг конструкцияси содда, ишлаб чиқариш эса осон ва арzon бўлиб, уларни мавжуд қурилмаларда қўлланилишини амалга ошириш учун сезиларли конструктив ўзгаришлар талаб қилмайди.

Адабиётлар рўйхати:

1. Технология переработки нефти: в 2 ч. Ч. I. Первичная переработка нефти / под ред. О.Ф. Глаголевой и В.М. Капустина. -М.: Химия, Колос С, 2006. - 400 с.
2. Данилов Н.В., Дедов А.В. Экспериментальное исследование гидравлического сопротивления в трубах с закруткой потока // Сб.трудов IV Росс. нац. конф. по тепломассообмену. М.: Изд-во МЭИ, 2006, т.8. С.62-63.
3. Giniyatullin A.A. Hydrodynamics and heat transfer in tubes with smooth and ribbed twisted tape inserts / S.E. Tarasevich, A.B. Yakovlev, A.A. Giniyatullin, A.V. Shishkin // Journal of Enhanced Heat Transfer. – 2013. – 20(6). – P.511-518.
4. Кузма-Кичта Ю. А. Методы интенсификации теплообмена. М.: МЭИ, 2001. 240 – с.

5. Giniyatullin A.A. Heat Transfer in Circular Tubes With Regularly Spaced Full Length Twisted Tape Inserts Having Discrete Finned Surface / S.E. Tarasevich, A.B. Yakovlev, A.A. Giniyatullin // 2011 Baltic Heat Transfer Conference – 6th BHTC 2011. – Tampere, Finland, 2011. – P.59-60.

6. Абдурахмонов О.Р., Жураев А.М. Интенсификация теплообмена // Фундаментальные и прикладные проблемы физической и коллоидной химии и их инновационные решения: тезисы докл. Междунар. конф. (Наманган, 9-10 февраль. 2024. –С.974-975.

7. Абдурахмонов О.Р., Жураев А.М. Механизмы интенсификации теплообмена //Технологические проблемы добычи и переработки нефти и газа и их инновационные решения: тезисы докл. Респ. конф. (Бухара, 14-15 ноябрь. 2024. –С.227-229.

