



**CHIQINDI GEKSANDAN OLINGAN PARAFINNING OKSIDLASH ORQALI  
SINTEZ QILINGAN YOG‘ KISLOTANI METANOL BILAN  
ETERIFIKATSIYALASH VA OLINGAN EFIRNING IQ-SPEKTRAL TAHЛИ**

**Raxmatov Sherzod Shuxratovich**  
*Buxoro muhandislik-tehnologiya instituti mustaqil izlanuvchisi*  
*G-mail:* [sherzodjon3003@gmail.com](mailto:sherzodjon3003@gmail.com)  
*tel:* +99890611-99-95

**Annotatsiya:** "Uz-Kor Gas Chemical" MCHJ qo‘shma korxonasida polimerlanish jarayonida suyuq ikkilamchi mahsulot sifatida ajraladigan chiqindi geksan tarkibidan atmosfera bosimi ostida haydash orqali olingan parafinlarning yuqori vakillari katalitik oksidlanib yog` kislota sintez qilindi. Yog` kislotsani metanol bilan eterifikatsyalash uchun dastlab tegishli massada yog` kislota hamda metanol tarozida tortib olindi kolbaga solib aralashtirildi va reagentlarning og‘irligi bo‘yicha 1-2% miqdorida konsentrangan sulfat kislota ( $H_2SO_4$ ), qo‘sildi va jarayon  $60^{\circ}C$  haroratda 2 soat davom etdi. Reaksiya tugagandan so‘ng sulfat kislotsani neytrallash hamda ortiqcha metanolni distillash orqali olib tashlandi hamda 86 % unumga erishildi. Eterifikatsyalash jarayoni mahsuloti IQ-spektral natijasi tahlil qilinganda tebranishlarining polosasi spektrning murakkab efirlarga xos bo‘lgan  $1750-1735\text{ sm}^{-1}$  oraliqdagi ( $-CH_2-COOR$ ),  $2853-2922\text{ sm}^{-1}$  oraliqdagi ( $-CH_3$ ),  $1458-1377\text{ sm}^{-1}$  oraliqdagi ( $-CH_2$ ) va  $721\text{ sm}^{-1}$  oraliqdagi ( $-CH_2)_n$  guruhlari uchun tebranish chastotalari kuzatildi.

**Kalit so‘zlar:** chiqindi geksan, yog` kislota, metanol, eterifikatsyalash, konsentrangan sulfat kislota, IQ-spektral, murakkab efir

**ЭТЕРИФИКАЦИЯ СИНТЕЗИРОВАННОЙ ЖИРНОЙ КИСЛОТЫ  
МЕТАНОЛОМ ПУТЕМ ОКИСЛЕНИЯ ПАРАФИНА, ПОЛУЧЕННОГО ИЗ  
ОТХОДНОГО ГЕКСАНА И ИК-СПЕКТРАЛЬНЫЙ АНАЛИЗ ПОЛУЧЕННОГО  
ЭФИРА**

**Аннотация:** На СП ООО "Uz-Kor Gas Chemical" были синтезированы жирные кислоты путем каталитического окисления высших представителей парафинов, полученных перегонкой под атмосферным давлением из состава отхода гексана, выделяющегося в качестве жидкого вторичного продукта в процессе полимеризации. Для этерификации жирной кислоты метанолом сначала взвешивали соответствующую массу жирной кислоты и метанола, помешивали в колбу и добавляли концентрированную серную кислоту ( $H_2SO_4$ ) в количестве 1-2% по массе реагентов, и процесс длился 2 часа

при температуре 60°C. В процессе этерификации жирной кислоты метанолом использовали метанол. После завершения реакции нейтрализацией серной кислоты и дистилляцией избытка метанола удалялся и получен выход 86%. При анализе ИК-спектрального результата продукта процесса этерификации полосы колебаний спектра были характерны для сложных эфиров в интервале 1750-1735  $\text{cm}^{-1}$  (-CH<sub>2</sub>-COOR), в интервале 2853-2922  $\text{cm}^{-1}$  (-CH<sub>3</sub>), в интервале 1458-1377  $\text{cm}^{-1}$  (-CH<sub>2</sub>) и в интервале 721  $\text{cm}^{-1}$  (-CH<sub>2</sub>)<sub>n</sub>

**Ключевые слова:** отработанный гексан, жирная кислота, метанол, этерификация, концентрированная серная кислота, ИК-спектр, сложный эфир

### **ESTERIFICATION OF SYNTHESISED FATTY ACID WITH METHANOL BY OXIDATION OF PARAFFIN OBTAINED FROM WASTE HEXANE AND IR-SPECTRAL ANALYSIS OF THE RESULTING ESTER**

**Abstract:** At the joint venture "Uz-Kor Gas Chemical" LLC, higher paraffins obtained by distillation under atmospheric pressure from waste hexane, which is separated as a liquid secondary product during the polymerization process, were synthesized by catalytic oxidation of fatty acids. For the etherification of fatty acids with methanol, initially, the appropriate mass of fatty acids and methanol was weighed, placed in a flask, mixed, and concentrated sulfuric acid (H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>) in an amount of 1-2% by weight of the reagents was added, and the process continued for 2 hours at a temperature of 60°C. After the reaction was completed, sulfuric acid was neutralized and excess methanol was removed by distillation, and a yield of 86% was achieved. When analyzing the IR spectral results of the etherification product, vibrational frequencies were observed for the groups in the range of 1750-1735  $\text{cm}^{-1}$  (-CH<sub>2</sub>-COOR), 2853-2922  $\text{cm}^{-1}$  (-CH<sub>3</sub>), 1458–1377  $\text{cm}^{-1}$  (-CH<sub>2</sub>), and 721  $\text{cm}^{-1}$  (-CH<sub>2</sub>)<sub>n</sub>, which are characteristic of complex esters.

**Key words:** waste hexane, fatty acid, methanol, etherification, concentrated sulfuric acid, IR spectrum, complex ether

**KIRISH.** Bugungi kunda, ishlab chiqarish, xom ashyo va ilmiy-texnikaviy yuqori salohiyatga ega bo‘lgan kimyo va neft-gaz sanoati, O‘zbekiston iqtisodiyotning yetakchi bazaviy sohalaridan biri hisoblanadi. Kimyo va neft-gaz sanoati respublika iqtisodyotini rivojlanishiga munosib ulush qo’shish bilan birga eksport qilish salohiyatini ham keskin oshirib kelmoqda [1].

Tabiiy resurslar va sanoat chiqindilaridan kompleks foydalanish, eng yangi, zamonaviy texnologiyalarni joriy etish va yangi, raqobatbardosh tovarlar ishlab chiqarish, mahalliy xomashyoni chuqur qayta ishlash va muvofiqlashtirish va boshqa masalalar O‘zbekiston Respublikasining 2022-2026 yillarga mo’ljallangan rivojlanish strategiyasida alohida qayd etilgan [2].

Uglevodorodlarga bo‘lgan ehtiyojning o’sishi va er yuzida yuzaga keladigan ekologik inqiroz uglevodorod manbalaridan samarali va oqilona foydalanish imkoniyatlarini chuqur

o‘rganishni talab qiladi. Uglevodorodlarga qo‘yiladigan ekologik talablar kimyo sanoati hamda neft va gazni qayta ishlash korxonalarining ikkilamchi mahsulotlarini qayta ishlashga imkoniyat yaratadi [3].

Mamlakatimizda neft va gaz sanoati ikkilamchi mahsulotini qayta ishlash va utilizatsiya qilish, ulardan samarali foydalanish, yuqori ko‘rsatkichlarga ega bo‘lgan sintetik yuqori yog‘ kislotalar olish hamda ularni metanol bilan eterifikatsiyalash asosida belgilangan xossali efirlar ishlab chiqarish texnologiyasini yaratish bo‘yicha ilmiy izlanishlar olib borilmoqda. Neft va gazni chuqur qayta ishlash sanoatida ikkilamchi mahsuloti sifatida to‘planib borayotgan chiqindi geksan asosida xomashyo bazasini yaratish va ularni qayta ishlash usullarini ishlab chiqish va takomillashtirish orqali standart talablariga mos keluvchi sintetik yog‘ kislotalar olish va eterifikatsiyalash asosida belgilangan xossali efirlar ishlab chiqarish hamda import mahsulotlar sifat ko‘rsatkichlari bo‘yicha me’yoriy talablariga javob bera oladigan, to‘liq raqobatbardosh muqobil mahsulot ishlab chiqarishga alohida e’tibor berilmoqda.

**ADABIYOTLAR TAHLILI VA METODLAR.** "Uz-Kor Gas Chemical" MCHJ qo‘shma korxonasida polimerlanish jarayonida suyuq ikkilamchi mahsulot sifatida ajraladigan chiqindi geksan tarkibidan atmosfera bosimi ostida haydash orqali olingan parafinlarning yuqori vakillari katalitik oksidlab yog` kislotalar olingandan [4] so`ng metanol eterifikatsiyalab efir sintez qilindi.

Eterifikatsiya reaksiyasi spirtlarning karbon kislotalar bilan o‘zaro tasiri bo‘lib, efirlarning hosil bo‘lishiga olib keladi. Bu reaksiyada spirt molekulasi karbonil guruhining elektron yetishmaydigan uglerod atomiga hujum qilib, nukleofil agent vazifasini bajaradi.

Eterifikatsiya reaksiyasi qaytar va shuning uchun muvozanat bilan chegaralanadi (teskari reaksiya efir gidrolizi deb ataladi). Kislota va spirtning ekvimolyar miqdorini efirming nazariy hisoblangan miqdoriga aylantirish mumkin emas. Reaksiya natijasida ma’lum bir maksimal miqdordagi efir hosil bo‘ladi (bu har doim nazariy jihatdan hisoblanganidan past bo‘ladi) va reaksiyaga kirishmagan kislota va spirt qoladi. Kislota va spirtning bir-biri bilan reaksiyaga kirishishi va ularning reaksiya mahsulotlari (efer va suv) to‘planishi bilan, dastlab ahamiyatsiz bo‘lgan teskari reaksiya tezligi ortadi; bu holda to‘g‘ridan-to‘g‘ri reaksiya tezligi asta-sekin kamayadi. Nihoyat, dinamik muvozanat vaqt birligida kislota va spirtning qancha molekulalari kislota va spirtga ajraladigan efir molekulalari qancha miqdorda efirga aylanganda yuzaga keladi. Aralashmaning doimiy tarkibi bu ikki qarama-qarshi jarayonning bir xil tezligiga bog‘liq.

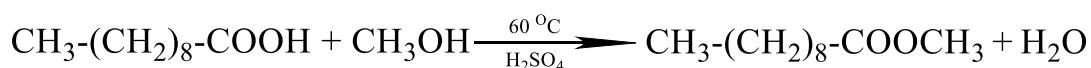
Ko‘pgina hollarda, reaktivlar va mahsulotning qaynash nuqtalari yaqin bo‘lib, bu reaksiya komponentlaridan biri bilan azeotrop aralashma shaklida suvni olib tashlashni qiyinlashtiradi, shuning uchun suvni olib tashlash uchun inert erituvchi qo‘shiladi; suv (benzol, toluol, uglerod tetraxlorid, xloroform va boshqalar) bilan past qaynaydigan azeotrop aralashmani hosil qiluvchi reaksiya aralashmasi. Azeotrop aralashma kondensatsiyalanganda ikkita qatlama hosil bo‘ladi - suvli va organik, chunki suyuq fazada erituvchi suv bilan aralashmaydi. Bunday holda, erituvchi reaksiya aralashmasiga qaytariladi va suv ajratgichda suv to‘planadi. Zichligi suvnikidan

kamroq bo‘lgan erituvchilarda suv ajratuvchi sifatida Dean-Stark nozul ishlatiladi. Mineral kislotalar ( $H_2SO_4$ ,  $H_3PO_4$ ) eferlanish reaksiyalarida nafaqat katalitik ta’sir ko‘rsatadi, balki suvni ajratuvchi moddalar sifatida ham ta’sir qiladi, shuning uchun ular ba’zan katalitikdan ko‘p miqdorda ishlatiladi (odatda karboksilik kislota og‘irligiga 5-10% mineral kislota ishlatiladi.) [5].

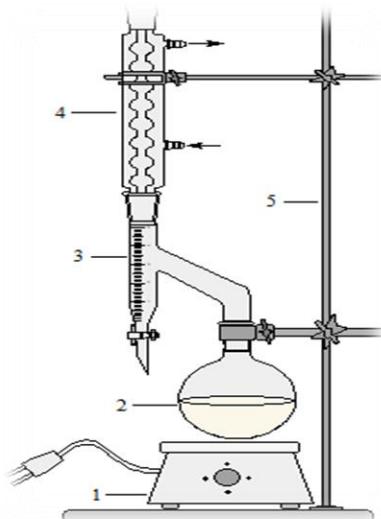
Sintez qilingan yog‘ kislotani metanol bilan eterifikatsyalash katalizator sulfat kislota ishtrokida  $60^{\circ}C$  haroratda 2 soat davom etdi.

Dastlab tegishli massada yog‘ kislota hamda metanol tarozida tortib olindi kolbaga solib aralashtirildi va reagentlarning og‘irligi bo‘yicha 1-2% miqdorida konsentrangan sulfat kislota ( $H_2SO_4$ ), qo‘shildi.

Sintez qilingan yog‘ kislotani metanol bilan eterifikatsyalash mexanzmining umumiy ko‘rinishini quydagicha ifodalash mumkin.



Yog‘ kislotani eterifikatsiyalash jarayoni quyidagi laboratoriya qurulmasida amalga oshirildi (1-rasm)

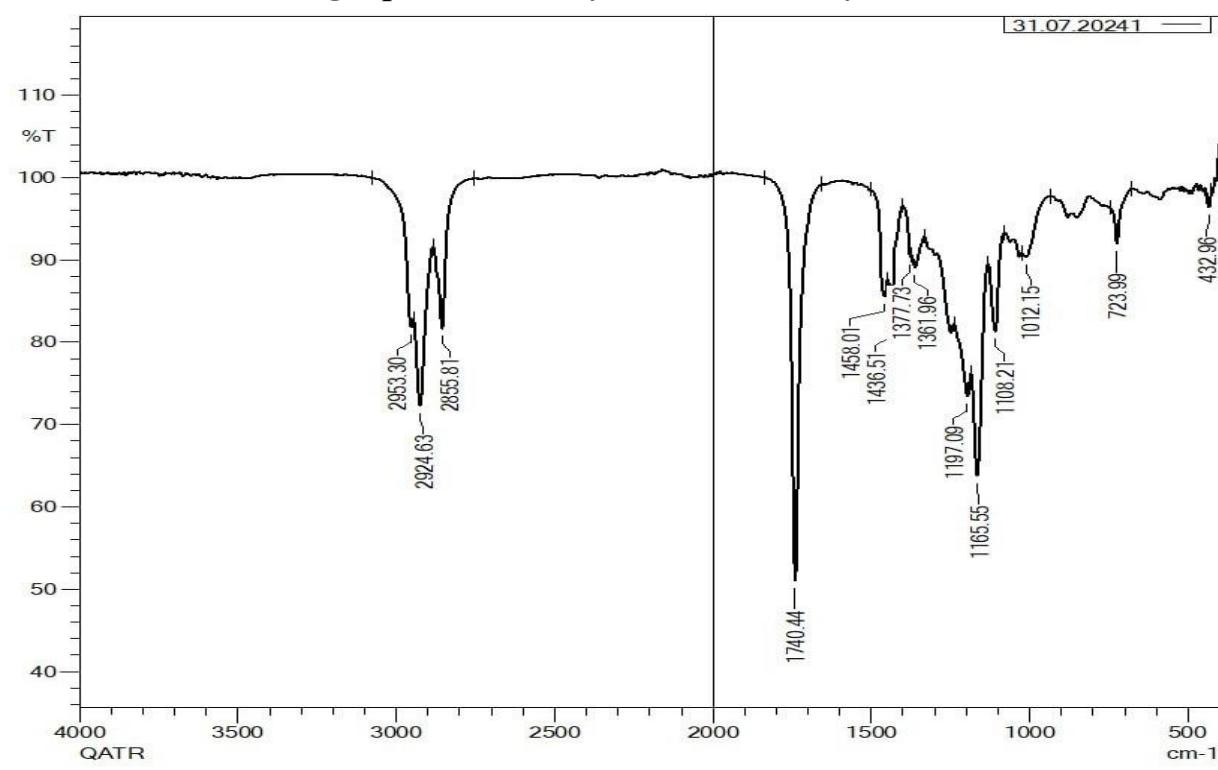


### **1-rasm. Yog` kislotani eterifikatsiyalash laboratoriya qurulmasi**

1-elektr pechkasi, 2-kolba, 3-dina-starka nasadkasi, 4-teskari sovutgich, 5-shtativ.

Aralashma  $60^{\circ}C$  haroratda 2 soat davomida ushlab turildi. Reaksiya tugagandan so‘ng sulfat kislotani neytrallash hamda ortiqcha metanolni distillash orqali olib tashlandi hamda 86 % unumga erishildi.

**NATIJALAR VA MUHOKAMA.** Shuningdek ajratib olingan mahsulotning IQ-spektral tadqiqotlari IRAffinity-1S SHIMADZU IK-Fure spektrometr asbobida o‘tkazildi. Tahlil natijalari 2-rasmda keltirilgan.



¥LabSolutions¥LabSolutions¥Data¥31.07.20241.ispd

## **2-rasm. Sintez qilingan efirning IQ spektr tasviri.**

IQ-spektral natijasi tahlil qilinganda tebranishlarining polosasi spektrning murakkab efirlarga xos bo`lgan  $1750\text{-}1735\text{ cm}^{-1}$  oraliqdagi ( $-\text{CH}_2\text{-COOR}$ ),  $2853\text{-}2922\text{ cm}^{-1}$  oraliqdagi ( $-\text{CH}_3$ ),  $1458\text{-}1377\text{ cm}^{-1}$  oraliqdagi ( $-\text{CH}_2$ ) va  $721\text{ cm}^{-1}$  oraliqdagi ( $-\text{CH}_2)_n$  guruhlari uchun tebranish chastotalari kuzatildi.

**XULOSA.** "Uz-kor Gas Chemisal" MCHJ qo‘shma korxonasida hosil bo‘lgan ikkilamchi natijalari shuni ko‘rsatdiki chiqindi geksan keyingi kimyoviy qayta ishlash uchun parafinlar m

i  
q  
d

## **ADABIYOTLAR RO‘YXATI.**

i 1. Sobir Sayfullaevich VAQQOSOV., Shamsiddin Maxmanovich Xolmuratov., Shuhrat Burievich BUXAROV., Orifjon Sharipovich KODIROV., Xasan Irgashevich KADIROV. **KALIIY XLORIDNI FLOTATSION BOYITISH UCHUN SUYUQ PARAFINLAR TARKIBI. ХИМИЯ И ХИМИЧЕСКАЯ ТЕХНОЛОГИЯ**

<https://cce.researchcommons.org/journal> – 2020. – №. 18. – С. 20-22.4. Райимов,

o 2. Исакулова Мукаддас Шукуровна. (2022). **ХИМИЧЕСКИЙ СОСТАВ И ПРИМЕНЕНИЕ ТАР ПРОДУКТА ОБРАЗУЮЩЕЙСЯ ПРИ ПИРОЛИЗЕ УГЛЕВОДОРОДОВ.** "Экономика и социум" №9(100) 2022.

b  
o  
'  
y

3. Ахмедов В., Рахматов С. и Олимов Б. (2023). ИЗУЧЕНИЕ ФРАКЦИОННОГО СОСТАВА ОТРАБОТАННОГО ВТОРИЧНОГО ГЕКСАНА ПРОИЗВОДСТВА СП ООО «УЗ-КОР ГАЗ КЕМИКАЛ». *Универсум: технические науки*, (12-8 (117)), 35-37.

4. Рахматов Ш.Ш, Ахмедов В.Н. ПАРАФИНИНГ ЮҚОРИ ВАКИЛИ ОКСИДЛАШДАН ҲОСИЛ БҮЛГАН АРАЛАШМА ТАРКИБИДАН ЁҒ КИСЛОТАНИ ТОЗА ҲОЛДА ҲОЛДА АЖРАТИБ ОЛИШ УЧУН ЭРИТУВЧИ ТАНЛАШ КИМЫО, ORGANIK MODDALAR VA NEFT-GAZ SANOATI SOHALARDAGI DOLZARB MUAMMOLAR VA INNOVATSION YECHIMLAR RESPUBLIKA ILMIY-AMALIY ANJUMAN Namangan – 2024 64-66 бет.

5. М. Ю. СКОМОРОХОВ, А. К. ШИРЯЕВ, Ю. Н. КЛИМОЧКИН. АЦИЛИРОВАНИЕ Методическое пособие стр. 44.