

UOT 66. 095. 51: 66. 048. 55

**NEFTİN NAFTEM-PARAFİN KARBOHİDROGENLƏRİNİN SİNTETİK NEFT  
TURŞULARI QARIŞIĞINA OKSİDLƏŞMƏ PROSESİNƏ  
Cr- VƏ Mn-ASETİL-ASETONATLARIN KATALİTİK TƏSİRİ**

**V.M. Abbasov, L.İ. Əliyeva, L.M. Əfəndiyeva, N.N. Babanlı, S.F. Əhmədbəyova  
G.Y. Rüstəmli, A.P. Musayeva, A.Q. Quluzadə**

*AMEA Y.H. Məmmədəliyev adına Neft-Kimya Prosesləri İnstitutu*

*AZ 1025, Bakı ş., Xocalı pr.30*

*Fax: (+99412) 490-24-76, E-mail: efendiyevalm7@mail.ru, babanlinermin@gmail.com*

*Redaksiyaya daxil olub 28.07.2018*

*Azərbaycan neftləri qarışığının 185-329°C temperaturda qaynayan fraksiyasından ayrılmış naften-parafin karbohidrogenlərinin havanın oksigeni iştirakında maye fazada katalitik oksidləşməsi prosesi tədqiq edilmişdir. Oksidləşmə prosesi üçün katalizator kimi Cr- və Mn- asetilasetonatların müxtəlif nisbətlərində qarışığı götürülmüşdür. Müəyyən edilmişdir ki, bu katalizatorların müxtəlif nisbətlərdə qarışığı götürüldükdə sintetik neft turşuları (SNT) və oksitürşular (ONT) qarışığının çıxımı 35%-ə qədər artır. Alınan turşuların fiziki-kimyəvi göstəriciləri təyin edilmiş və tərkibi İQ spektroskopianın köməyi ilə müəyyən edilmişdir.*

**Açar sözlər:** naften-parafin karbohidrogenləri, maye fazada oksidləşmə, oksidləşmə katalizatorları, asetilasetonatlar, xelat komplekslər

**Doi.org/10.32737/2221-8688-2019-1-105-111**

## GİRİŞ

Hazırda karbohidrogenlərin havanın oksigeni ilə maye fazada oksidləşmə reaksiyaları üçün yeni tip katalizatorların işləninə hazırlanması sahəsində tədqiqatçılar tərəfindən geniş tədqiqatlar aparılır ki, bu da incə üzvi sintez və neft-kimya sintezi üçün texnologiyanın inkişafında böyük əhəmiyyət kəsb edir [1-3]. Belə ki, karbohidrogenlərin daha effektiv katalizatorların iştirakı ilə maye fazada oksidləşməsi yolu ilə sənaye üçün əhəmiyyətli olan oksigenli üzvi birləşmələr – spirtlər, aldehidlər, efirlər, turşular və s. sintez etmək mümkündür [4-7].

Oksidləşdirici kimi oksigenin istifadəsi reagentləri aktivləşdirmək üçün kənar müdaxiləni tələb edir, belə ki, oksigen zəif oksidləşdiricidir və “yumşaq” şəraitlərdə (aşağı temperatur və atmosfer təzyiqində) reaksiyanı aparmaq qabiliyyətinə malik deyil. Oksigenin təsirini aktivləşdirmək məqsədilə müxtəlif üzvi və qeyri-üzvi liqandlı dəyişkən valentli metal komplekslərdən ibarət katalitik sistemlərdən istifadə edilir [8-10].

Fərdi karbohidrogenlərlə yanaşı, neft karbohidrogenlərinin oksidləşmə prosesi

nəticəsində oksigenli birləşmələrə çevriləməsi təbii xammal olan karbohidrogenlərin effektiv rasional emal üsullarındandır [11]. Neft karbohidrogenlərinin oksidləşmə prosesi tədqiqatçılar tərəfindən maraqla öyrənilməsinə baxmayaraq, bu sahədə istər nəzəri, istərsə də praktik cəhətdən çox işlər görülməkdədir. Belə ki, təbii neft turşularının geniş tətbiq sahəsinə malik olması və neftin tərkibində onun miqdarının məhdud olması sintetik yolla bu turşuları əvəz edə biləcək məhsulların alınması böyük əhəmiyyət kəsb edir. Bu səbəbdən neft karbohidrogenlərini yeni, daha effektiv katalitik sistemlərin iştirakı ilə oksidləşdirməklə yüksək çıxımla sintetik neft- və oksitürşular qarışığının alınması olduqca aktual problemdir və bu sahədə geniş tədqiqatlar aparılır [7, 10, 12].

Deyilənləri nəzərə alaraq, təqdim edilmiş məqalə Mn və Cr asetilasetonatların katalitik iştirakı ilə neft karbohidrogenlərinin oksidləşmə prosesinə həsr edilmişdir. İşin əsas məqsədi neft-kimya sənayesi üçün yararlı xammal olan təbii neft turşularının başlıca əvəzləyicisi sayılan sintetik neft- və

oksitürşular qarışığını (SNT və ONT) almaqdır. Qeyd edək ki, ilk dəfə olaraq, dəyişkən valentli metalların asetilasetonla əmələ gətirdiyi xelat kompleksləri neft karbohidrogenlərinin oksidləşmə reaksiyaları üçün katalizator kimi istifadə edilmiş və yüksək nəticələr əldə edilmişdir. Ümumiyyətlə metalların  $\beta$ -diketonatları üzvi reaksiyalarda katalizator kimi, polimer materiallarının

stabilləşdiricisi kimi, lazer texnikasında və NMR-spektroskopiyada metal-oksid təbəqələrin çəkilməsi üçün dəyişdirici reagentlər kimi və s. geniş tətbiq edilir. Bu baxımdan asetilasetonatların neft karbohidrogenlərinin maye fazada oksidləşmə prosesində katalizator kimi istifadəsi böyük əhəmiyyət kəsb edir.

## TƏCRÜBİ HİSSƏ

Oksidləşmə prosesini həyata keçirmək üçün xammal olaraq H.Əliyev adına NEZ-dən gətirilmiş Azərbaycan neftləri qarışığının 185-329°C-də qaynayan fraksiyası götürülmüşdür. Oksidləşmə prosesindən əvvəl fraksiya sulfolaşma yolu ilə aromatiksizləşdirilmişdir. Aromatiksizləşmə prosesindən əvvəl və sonra

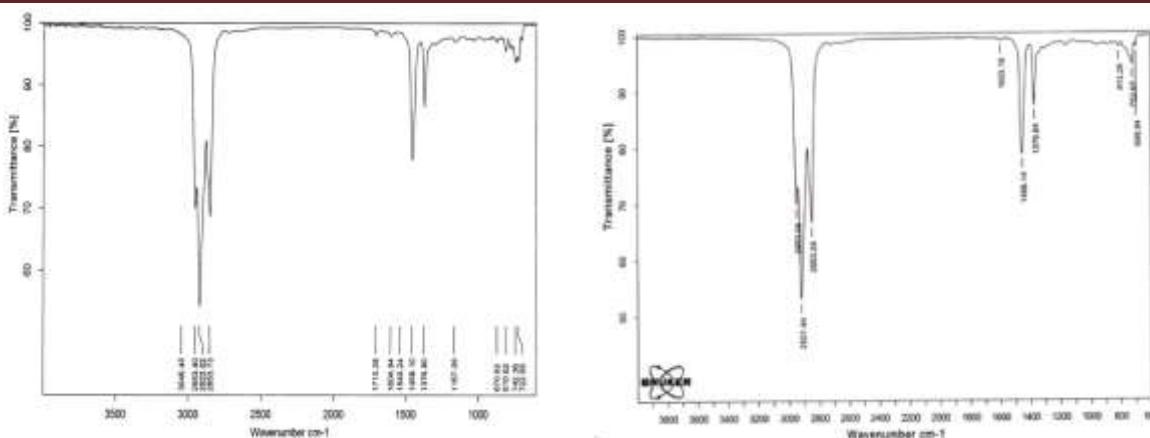
fraksiyaların fiziki kimyəvi göstəriciləri təyin edilmiş və İQ spektrləri çəkilmişdir (cədvəl 1 və şəkil 1). Nümunələrin İQ-spektrləri Almanıyanın BRUKER firmasının istehsalı olan ALPHA İQ-Furye spektrometrində çəkilmişdir.

**Cədvəl 1.** Dizel fraksiyasının aromatiksizləşmədən əvvəl və sonra bəzi fiziki-kimyəvi göstəriciləri

| Göstəricilərin adı                            | Dizel fraksiyası          |                           |
|---|---------------------------|---------------------------|
|   | Aromatiksizləşmədən əvvəl | Aromatiksizləşmədən sonra |
| Orta molekul kütləsi                          | 216                       | 219                       |
| 20°C-də sıxlıq, kg/m <sup>3</sup>             | 847.4                     | 836.1                     |
| Şüasındırma əmsali 20°C, $n_d^{20}$           | 1.4704                    | 1.4625                    |
| Kinematik özlülük, mm <sup>2</sup> /san, 20°C | 3.3854                    | 3.4844                    |
| Donma temperaturu, °C                         | Mənfi 38                  | Mənfi 35                  |
| Qaynama temperaturu °C                        | 185-329                   | 220-316                   |
| Turşu ədədi (T.ə.), mq KOH/q                  | 2,5                       | -                         |
| Ümumi kükürd, %                               | 0.0827                    | 0.0201                    |
| Aromatik k/h-in miqdarı, %                    | ~17-18                    | ~1                        |

Şəkil 1 (a)-nın İQ spektrinə əsasən alınmışdır: 722 sm<sup>-1</sup> udulma zolağında  $-\text{CH}_2$  qrupunun  $-\text{C}-\text{H}$  rabbitələrinin riyazi rəqsləri; 1376 sm<sup>-1</sup> və 1458 sm<sup>-1</sup> udulma zolağında, uyğun olaraq,  $\text{CH}_3-$  və  $\text{CH}_2-$  qruplarının  $-\text{C}-\text{H}$  rabbitələrinin deformasiya rəqsləri; 2853 sm<sup>-1</sup> və 2922 sm<sup>-1</sup>, 2953 sm<sup>-1</sup> udulma zolağında, uyğun olaraq,  $\text{CH}_3-$  və  $\text{CH}_2-$  qruplarının  $-\text{C}-\text{H}$  rabbitələrinin deformasiya rəqsləri; 742 sm<sup>-1</sup>, 1604 sm<sup>-1</sup> əvəz olunmuş benzol həlqəsinin C-H rabbitəsinin deformasiya rəqsləri və 3046 sm<sup>-1</sup> udulma zolağında benzol həlqəsinin =CH qrupunun valent rəqsləri.

Şəkil 1 (b)-yə əsasən qeyd etmək olar ki, İQ spektrində: 722 sm<sup>-1</sup> udulma zolağında parafin karbohidrogenlərinin  $-(\text{CH}_2)_n$  qrupunun  $-\text{C}-\text{H}$  rabbitələrinin riyazi rəqsləri ( $n \geq 6$ ); 1376 sm<sup>-1</sup> və 1458 sm<sup>-1</sup> udulma zolağında, uyğun olaraq,  $\text{CH}_3-$  və  $\text{CH}_2-$  qruplarının  $-\text{C}-\text{H}$  rabbitələrinin deformasiya rəqsləri; 2853 sm<sup>-1</sup> və 2921 sm<sup>-1</sup>, 2953 sm<sup>-1</sup> udulma zolağında, uyğun olaraq,  $\text{CH}_3-$  və  $\text{CH}_2-$  qruplarının  $-\text{C}-\text{H}$  rabbitələrinin valent rəqsləri qeydə alınmışdır.



a) Aromatiksizləşmədən əvvəl

b) Aromatiksizləşmədən sonra

Şəkil 1. Dizel fraksiyasının aromatiksizləşmədən əvvəl (a) və sonra (b) İQ spektrləri

Oksidləşmə prosesi üçün katalizator kimi istifadə edilən Cr- və Mn-asetilasetonatlar ədəbiyyatlardan məlum

metodika üzrə sintez edilmiş [13] və onların struktur xüsusiyyətləri müasir spektroskopik cihazların köməyiylə təyin edilmişdir.

## MÜZAKİRƏLƏR VƏ NƏTİCƏLƏR

Katalitik oksidləşmə prosesi barbotaj tipli reaktorda, 5-6 saat müddətində, 135-140°C temperaturda, havanın verilmə sürəti 300 l/kq·saat olmaqla [14], katalizatorun xammala nəzərən müxtəlif qatılıqlarında və Cr- və Mn-asetilasetonatların müxtəlif nisbətlərdə qarışışı iştirakında aparılmışdır. Bu katalizatorların hər birinin ayrı-ayrılıqlı qatılığını xammala nəzərən 0.2 % kütlə

götürdükdə müsbət nəticələr əldə olunduğundan, qarışq şəklində də onlar həmin qatılıqla sınaqdan keçirilmişdir. (Belə ki, Cr- və Mn-asetilasetonatların hər birinin xammala nəzərən miqdarı 0.2% kütlə götürüldükdə alınan SNT+ONT-nin çıxımı uyğun olaraq, 19.3% və 24% təşkil edir). Alınmış nəticələr cədvəl 2-də təqdim edilmişdir.

**Cədvəl 2.** Cr və Mn duzlarının müxtəlif nisbətlərdə qarışışı iştirakında naften-parafin konsentratının oksidləşmə prosesinin nəticələri ( $t=135-140^{\circ}\text{C}$ , havanın verilmə sürəti 300 l/kq·saat, katalizatorun xammala nəzərən miqdarı 0.2% kütlə, reaksiya müddəti 5 saat)

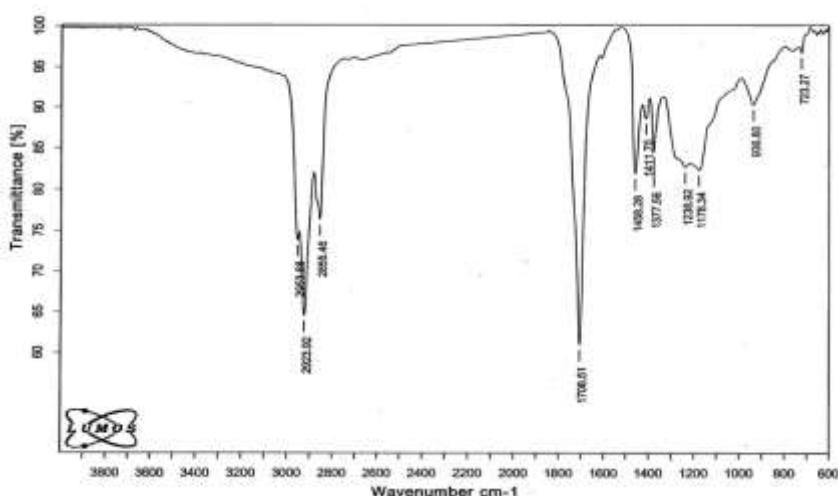
| № | Katalizatorun adı                                   | Oksidatın t.e. mqKOH/q | SNT     |                     | ONT      |               | SNT+ONT Çıxım, % |      |
|---|---|------------------------|---------|---------------------|----------|---------------|------------------|------|
|   |   |                        | Çıxım % | T.e. / E.e. mqKOH/q | Çıxım, % | T.e., mqKOH/q |                  |      |
| 1 | Cr(asas) <sub>3</sub> :Mn (asas) <sub>2</sub> = 1:1 | 60.2                   | 10.8    | 147.6               | 22.8     | 16            | 118.6            | 26.8 |
| 2 | Cr(asas) <sub>3</sub> :Mn (asas) <sub>2</sub> = 2:1 | 61.1                   | 11.1    | 151.2               | 23.4     | 15.8          | 116.4            | 26.9 |
| 3 | Cr(asas) <sub>3</sub> :Mn (asas) <sub>2</sub> = 3:1 | 63.8                   | 15      | 176                 | 22       | 20            | 145.4            | 35   |

Cədvəl 2-dən görünür ki, ən yaxşı nəticə 3-cü nümunə ilə alınmışdır. Belə ki, bu zaman

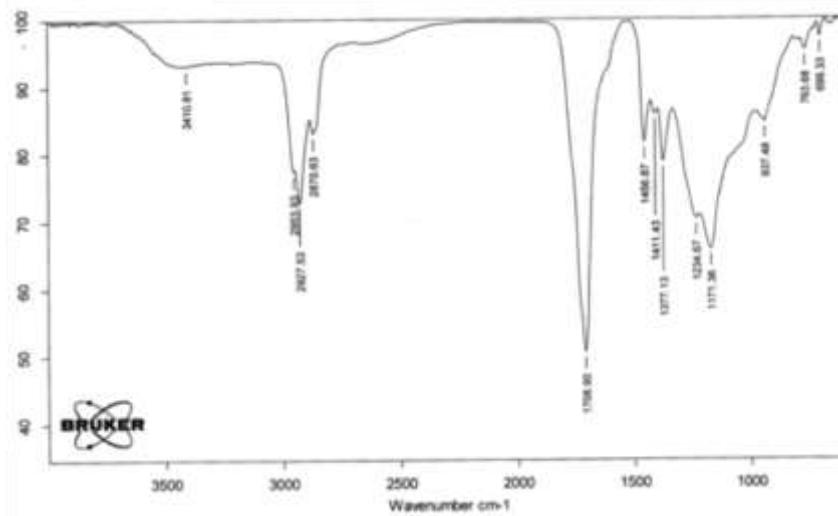
SNT+ONT-nin çıxımı 35% təşkil edir. Bu isə digər nümunələrlə müqayisədə ən yüksək

nəticədir. Belə ki, birinci nümunədə SNT+ONT-nin çıxımı 26.8%, ikinci nümunədə 26.9% təşkil etdiyi halda, üçüncü nümunədə 35% çıxımla SNT+ONT qarışığı alınmışdır. Cədvələ əsasən qeyd etmək olar ki, 3-cü nümunədə həm SNT-nin, həm də ONT-nin turşu ədədləri də maksimum qiymətlər alır ( $176 \text{ mqKOH/q}$  və  $145,4 \text{ mqKOH/q}$ ). Ümumiyyətlə, Cr və Mn asetilasetonatları qarışiq şəkildə götürdükdə katalitik aktivlik nəzərə çarpacaq dərəcədə artır və onları ayrı-

ayrılıqda götürdükdə alınan nəticələrə nisbətən, bu halda alınan turşuların çıxımı daha da yüksək olur. Deyilənləri ümumiləşdirərək qeyd etmək olar ki, katalizatorlar qarışığı iştirakında oksidləşmə prosesi aparıldığda, ən optimal variant kimi üçüncü nümunəni qəbul etmək olar. Cr(asas)<sub>3</sub>:Mn(asas)<sub>2</sub>=3:1 götürüldükdə alınan SNT-nin və ONT-nin İQ spektrleri şəkil 2-də təqdim edilmişdir.



a) SNT-nin İQ spektri



b) ONT-nin İQ spektri

**Şəkil 2.** Cr(asas)<sub>3</sub>:Mn(asas)<sub>2</sub>=3:1 götürüldükdə alınan SNT-nin (a) və ONT-nin (b) İQ spektrleri

SNT-nin İQ spektrinə əsasən alınmışdır (şəkil 2 (a)):  $723 \text{ cm}^{-1}$   $1377 \text{ cm}^{-1}$ ,  $1458 \text{ cm}^{-1}$  udulma

zolağında  $\text{CH}_3$  və  $\text{CH}_2$  qruplarının C-H rabbitəsinin deformasiya və  $2855 \text{ cm}^{-1}$ ,  $2923$

$\text{sm}^{-1}$  udulma zolağında isə həmin qrupların C-H rabbitəsinin valent rəqsləri,  $1706 \text{ sm}^{-1}$  udulma zolağında turşunun C=O əlaqəsi,  $1178 \text{ sm}^{-1}$ ,  $1238 \text{ sm}^{-1}$  udulma zolağında C-O əlaqəsi,  $936 \text{ sm}^{-1}$ , OH qrupunun O-H əlaqəsi.

ONT-nin İQ spektrinə əsasən alınmışdır (şəkil 2 (b)): turşuya aid olan  $937$ ,  $1708 \text{ sm}^{-1}$  udulma zolaqları,  $1234 \text{ sm}^{-1}$  turşuya aid C-O rabbitəsinin valent rəqsləri,  $1171 \text{ sm}^{-1}$  spirtə aid olan C-O rabbitəsinin valent rəqsləri və  $3000-$

$3500 \text{ sm}^{-1}$  ( $3410 \text{ sm}^{-1}$  maksimum ilə) turşuya və spirtə aid olan OH qrupunun O-H rabbitəsinin valent rəqsləri.

Naften-parafin karbohidrogenlərinin maye fazada katalitik oksidləşməsi zamanı ən yaxşı nəticə katalizatorlar qarışığını 3:1 nisbətində götürdükdə alındığı üçün bu halda prosesin katalizatorlar qarışığının müxtəlif qatılıqlarından və zamandan asılılığı da tədqiq edilmişdir (cədvəl 3).

**Cədvəl 3.** Cr(asas)<sub>3</sub>:Mn(asas)<sub>2</sub>=3:1 qarışığının katalitik iştirakı ilə naften-parafin konsentratının oksidləşmə prosesinin katalizatorun qatılığından və zamandan asılılığının nəticələri

| Katalizatorun<br>xammala<br>görə miqdari,<br>%. | Oksidat         |             | SNT             |             | ONT             |             | SNT+ONT  |
|---|-----------------|-------------|-----------------|-------------|-----------------|-------------|----------|
|   | T.Ə,<br>mqKOH/q | Çıxım,<br>% | T.Ə,<br>mqKOH/q | Çıxım,<br>% | T.Ə,<br>mqKOH/q | Çıxım,<br>% | Çıxım, % |
| 5 saat sonra                                    |                 |             |                 |             |                 |             |          |
| 0.1   | 58.91           | 97.7        | 150             | 13          | 148             | 15          | 28       |
| 0.2   | 63.8            | 95          | 176             | 15          | 145.4           | 20          | 35       |
| 0.3   | 63.2            | 96          | 150.5           | 15          | 130.2           | 14          | 29       |
| 0.4   | 63              | 95.6        | 140.9           | 14.2        | 122.6           | 14          | 28.2     |
| 0.5   | 61.8            | 95.2        | 138.5           | 13.5        | 125.8           | 14.2        | 27.7     |
| 6 saat sonra                                    |                 |             |                 |             |                 |             |          |
| 0.3   | 64              | 94.8        | 145.2           | 12.2        | 116.2           | 16.8        | 29       |
| 0.5   | 65              | 94.2        | 144.5           | 12          | 115.7           | 16.5        | 28.5     |

Cədvəl 3-dən görünür ki, proses zamanı itki az olur. Belə ki, bu zaman alınan oksidatın (oksidat - oksidləşmə prosesi zamanı alınan oksigenli birləşmələr və reaksiyaya daxil olmayan karbohidrogenlər qarışığıdır) çıxımı 94-97.7% intervalında qiymətlər alır.

Katalizatorun qatılığından asılı olaraq prosesin gedişinə nəzər salsaq, görərik ki, bu zaman reaksiya müddətini 5 saat götürdükdə ən yüksək nəticələr katalizatorun xammala nəzərən 0.2% kütlə qatılığında alınmışdır.

## NƏTİCƏ

Beləliklə, neft karbohidrogenlərinin havanın oksigeni ilə asetilasetonatların katalitik iştirakında maye fazada oksidləşməsi zamanı sənaye əhəmiyyətli sintetik neft və oksitürşular qarışığının yüksək çıxımla alınması

mümkündür və bu zaman optimal şərait belədir: reaksiya müddəti 5 saat, katalizator Cr(asas)<sub>3</sub>-in Mn(asas)<sub>2</sub>-la 3:1 nisbətində qarışığı (xammala nəzərən 0.2% kütlə)

## REFERENCES

- Papahagi L., Ponoran I., Parausanu V. N-alkanes liquid-phase oxidation with molecular-oxygen in the presence of some synergistic catalysts mixtures. *Revista de Chimie*. 1994, vol. 45 (12), pp. 1057-1061.
- Yamaguchi K., Mizuno N. Heterogeneously catalyzed liquid-phase oxidation of alkanes and alcohols with molecular oxygen. *New Journal of Chemistry*. 2002, vol. 26 (8), pp. 972-974.

3. Tashmukhambetova J.H., Shokorova L.A., Sokolova V.V. et al. New nanoscale catalysts for the oxidation of hydrocarbons with oxygen based on metal complexes. *Chemical Bulletin of Kazakh National University*. 2012, no.4, pp. 29-37.
4. Litvintsev I.Yu. Oxidation processes in industrial organic chemistry. *Soros Educational Journal*. 2004, vol. 8, no. 1, pp. 24-31.
5. Akkihebbal Krishnamurthu Suresh, Man Mohan Sharma, Tamarapu Sridhar. Engineering Aspect of Industrial Liquid Phase Air Oxidation of Hydrocarbons. *Ind. Eng. Chem. Res.*, 2000, vol. 39, vol. 11, pp. 3958-3997.
6. Abbasov V.M., Efendiyeva L.M., Zeynalov E.B. et al. Synthesis of synthetic naphthenic acids by catalytic oxidation of naphthenic hydrocarbons of baku oils in a liquid phase. *Chemical Problems*. 2010, no. 2, pp. 258-262.
7. Aliyeva L.I., Afandiyeva L.M., Abbasov V.M. et all. Study of oxidation process of naphthene-paraffinic concentrate in the presence of the reduced graphene oxide modified by different Mn salts. *Processes of petrochemistry and oil-refining*. 2017, vol.18, no. 3 (65), pp. 202-214.
8. Kuznetsova N.I., Kuznetsova L.I., Kirillova N.V. et al. Oxidation of hydrocarbons with molecular oxygen with the participation of peroxide compounds formed in situ. *Kinetics and Catalysis*. 2005, vol. 46, no. 2, pp. 219-232.
9. Liang Xuebo, Hu Boyu, Yuan Yongjun et al. Optimization of aerobic oxidation of cyclohexane catalyzed by metalloporphyrins. *J. Chem. Ind. And End. (China)*, 2007, vol. 58, no. 3, pp. 794-798.
10. Afandiyeva L.M., Abbasov V.M., Ismailov E.H., Nuriyev L.G., Suleymanova S.A., Aliyeva N.M. Liquid-Phase Oxidation of Naphthenic Petroleum Hydrocarbons in the Presence of Chromium and Cobalt Nanocomplexes. *Theoretical and Experimental Chemistry*, 2017, vol. 57, no. 6, pp. 373-379.
11. Efendiyeva L.M. Study of the process of liquid-phase oxidation of individual and petroleum hydrocarbons. The works of young scientists, 2015, no. 11, pp. 51-58.
12. Efendiyeva L.M., Abbasov V.M., Alyeva L.I. et al. Synthesis of Synthetic Petroleum Acids Based on Naphthene-Paraffinic Concentrate in the Catalytic Presence of Reduced Graphene Oxide. *Processes of petrochemistry and oil-refining*, 2016, vol. 17, no. 4 (65), p. 302-315.
13. Glidewell C. Metal Acetylacetone Complexes: Preparation and Characterisation. /In Inorganic Experiments, Third Edition, Woolins, D., Ed.; Wiley VCH: Weinheim, Germany, 2010, pp. 109-119.
14. Abbasov V.M., Aliyeva L.I., Efendieva L.M., Nuriev L.G., Abbasov M.M. Synthesis of naphthenic acids by liquid-phase oxidation of naphthenic concentrates with oxygen in the presence of salts and complexes of transition metals. *Catalysis in Industry*. 2014, no.6, pp.28-32.

**CATALYTIC EFFECT of Cr- AND Mn- ACETYLACETONATES ON OXIDATION OF NAPHTHENE-PARAFFIN HYDROCARBONS INTO SYNTHETIC PETROLEUM ACIDS**

V.M. Abbasov, L.I. Aliyeva, L.M. Afandiyeva, N.N. Babanly, G.Y. Rustamly,  
S.S. Ahmadbayova, A.P. Musayeva, A.G. Guluzade

Y.H.Mammadaliyev Institute of Petrochemical Processes of ANAS  
30, Khojaly ave., Az 1025, Baku, Azerbaijan  
e-mail: [efendiyevalm7@mail.ru](mailto:efendiyevalm7@mail.ru), [babanlinermin@gmail.com](mailto:babanlinermin@gmail.com)

*Catalytic oxidation process of the naphthene-paraffinic hydrocarbons, extracted from the fraction of Azerbaijan oils mixture boiling at 185-329°C has been studied in the presence of atmospheric oxygen in liquid phase. A mixture of Cr- and Mn-acetylacetones in various ratios had first been used as a catalyst in the oxidation process. The catalytic oxidation process lasted for 5 hours at a temperature 135-140°C in*

a barbotage type reactor in the presence of air oxygen. It found that the use of the mixture of these catalysts in various ratios contributes to the increase of the yield synthetic petroleum acids (SPA) and oxyacids (OPA) yields up to 35% (yield of SPA – 15%, OSPA – 20%). Dependence of the yield of the obtained synthetic oil acids and oxyacids on the concentration of catalyst, temperature and time was studied and physical-chemical properties of obtained acids identified, as well as structural properties determined by IR spectroscopy.

**Keywords:** naphthalene-paraffinic hydrocarbons, liquid phase oxidation, oxidation catalysts, acetylacetones, chelate complexes

## КАТАЛИТИЧЕСКОЕ ВОЗДЕЙСТВИЕ Cr- И Mn- АЦЕТИЛАЦЕТОНАТОВ НА ОКИСЛЕНИЕ НАФТЕНО-ПАРАФИНОВЫХ УГЛЕВОДОРОДОВ В СИНТЕТИЧЕСКИЕ НЕФТЯНЫЕ КИСЛОТЫ

**В.М. Аббасов, Л.И. Алиева, Л.М. Эфендиева, Н.Н. Бабанлы,  
Г.Ю. Рустамлы, С.С. Ахмедбекова, А.П. Мусаева, А.Г. Гулузаде**

Институт нефтехимических процессов им. Ю.Г.Мамедалиева  
Национальной АН Азербайджана  
AZ 1025, просп. Ходжасалы, 30,  
e-mail: efendiyevalm7@mail.ru, babanlinermin@gmail.com

Изучен процесс жидкофазного катализического окисления нафтено-парафиновых углеводородов, выделенных из фракции 185-329°C смеси азербайджанских нефтей, в синтетические нефтяные кислоты. Смесь ацетилацетонатов Cr- и Mn- в различных соотношениях впервые была использована в процессе окисления в качестве катализатора. Процесс катализического окисления реализуется в течение 5 часов при температуре 135-140°C в реакторе барботажного типа кислородом воздуха. Установлено, что применение смеси этих катализаторов в различных соотношениях способствует повышению выхода синтетических нефтяных кислот (СНК) и оксикислот (ОНК) до 35% (выход СНК – 15%, ОНК – 20%). Изучена зависимость выхода синтетических нефтяных кислот и оксикислот от концентрации катализатора, температуры и времени реакции и определены физико-химические свойства полученных кислот, а также структурные особенности с помощью ИК-спектроскопического метода анализа.

**Ключевые слова:** нафтено-парафиновые углеводороды, жидкофазное окисление, катализаторы окисления, ацетилацетонаты