

қарастырылған сополимердің сывықты және тігілген пішінде орын алады. Комплекстің түзілуі қоспадағы сополимер молекула конформациясына ықпал жасайды. Негізінде ЖАҚ үлкен концентрация колемінде ішкі молекулярлы мицелло тәрізді облыстарда бұзылады. Ишкі молекулярлы мицеллдің орын ауыстырылуы олардың құрамдарында ЖАҚ молекулярлары полимердің гидрофобты буындары тәрізді қатысады. ЖАҚ құрамында концентрацияның үлгасы бір жағынан, классикалық механизмге қатысты осындағы мицеллдер түзілуіне соқтырады. Екінші жағынан осы фактор гидрофобтар тізбегінде электростатикалық қуат түзілісімен төмendetіреді.

Resume

It is shown, that copolymer of 2-hydroxyethylacrylate and methyl-acrylate in water solution obtains additional electrostatic charge due to formation of complex with surfactants, which are stabilized by hydrophobic interactions. Both cross-linked and liners polymers obtain additional electrostatic charge in the process. It is shown, that complex formation influences strongly on conformation of copolymer molecules in solution. Particularly, intramolecular micelle-like regions stabilized by hydrophobic interactions are destroying of reconstructing at sufficiently high concentration of surfactant. Both hydrophobic monomer units of copolymer chain and molecules of surfactant are involved in intramolecular micelles formation; the fact results in its reconstruction in investigated conditions. Increasing of surfactant concentration, on the one hand, promotes formation of intramolecular micelles in accordance with the classical mechanism. On the other hand, the same factor leads in decreasing of hydrophobisity of the chain as whole due to decreasing of electrostatic charge.

ӘОЖ 542.9:661.183.6:665.4

ЛАНТАН ҚҰРАМДАС КАТАЛИЗАТОРЫНДА АЦЕТИЛЕННИҢ ДМФА ТОТЫҒУЫ

М.Ә. Сүлейменов, Ж.А. Нұргалиев, М.Қ. Еркибаева

*С. Торайғыров атындағы Павлодар мемлекеттік университеті,
Инновациялық Еуразиялық университеті*

Ацетиленді толығымен тотықтыратын белсенді катализатор платина мен палладий болып табылады.

Төмен температурада платина палладийден белсендірек, ал температура жоғарлағанда палладийдің белсенділігі артады, себебі ацетиленнің

тотыгуының активтendіру энергиясы бұл катализаторда жоғары. Күміс 413 К - де белсенді емес, ацетиленнің тотыгу тек 523 - 573 К жүреді, ал мыс төмен катализикалық белсенділік танытады [1-8].

Ацетиленнің металдарда тотығу механизмі зерттелмеген. Платина мен палладийде ацетилен бойынша теріс ретті реакциялардан сол көмірсуге тегінің күшті адсорбцияланғаны және катализатордың «уланғаны» айтуға болады.

Кейбір зерттеулерде ацетилен платинамен берік байланысады деген [9 - 14], яғни ацетиленмен берік байланысқан соң сутегінің тотыгуын катализду үмікіндігін айырылады. Диметилформамидтің бір колемінде 33 ацетилен колемі еритіндігі белгілі. Яғни ацетиленнің ДМФА жақсы еруі катализатор бетінде оттегіден гөрі ацетиленді адсорбциялайды деуге болады. Сол себепті процестің селективті өтуіне ықтимал етеді: ацетиленнің толық CO_2 мен H_2O дейін тотығуы көрсеткіштің төмөндейтеді. Төмөндеңі кестеде ацетиленнің оттегімен әргүрлі қатынаста диметилформамидте тотыгуының нәтижелері берілген. Сандауқ көрсеткіштерге сүйінде отырып, формальдегид бойынша реакция талғамдылығы анықталды. Оргаша есептеген алынғанда талғамдылық 8% құрайды. Яғни реакцияға түсекен заттардың ішінен атаптыш қажетті өнім тузыледі.

Көмірқышқыл газының тузылуі оттегінің мөлшерін арттырғанда өседі, яғни

1 - кесте

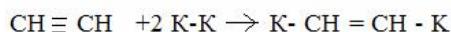
Болме температурасында жібергенде ДМФА $0,1 \cdot 10^{-3}$ La/Кеміртұз сазы катализаторы қатысында көмірқышқыл газының шығымы бойынша нәтижелер Тәжірибе жағдайлары: $W = 25 \text{ см}^3/\text{мин}$

Көспалар	Уақыт, $\text{s} \cdot 10^2$	Сінірілген газ колемі, $\text{m}^3 \cdot 10^{-6}$	Тұзілетін газдар		Заттар шығымы, $\text{kg} \cdot 10^{-3}$	
			$\text{CO}_2, \text{m}^3 \cdot 10^{-6}$	$\text{CO}, \text{m}^3 \cdot 10^{-6}$	HCOH	HOC- COH
$\text{C}_2\text{H}_2:\text{O}_2 = 1:1$	15	500	-	az	az	0,3
	20	950	180	90	0,09	0,5
	25	1000	220	250	0,25	0,8
	30	1050	270	300	0,3	0,5
	35	1070	304	400	0,34	0,4
$\text{C}_2\text{H}_2:\text{O}_2 = 1:2$	15	600	-	az	az	0,35
	20	1000	200	100	0,1	0,45
	25	1050	600	300	0,3	0,9
	30	1200	660	330	0,33	0,7
	35	1300	900	450	0,45	0,52
$\text{C}_2\text{H}_2:\text{O}_2 = 1:4$	15	500	-	-	az	0,25
	20	900	220	110	0,11	0,3
	25	1200	200	100	0,1	0,33
	30	1250	500	250	0,25	0,41
	35	1300	800	400	0,4	0,4

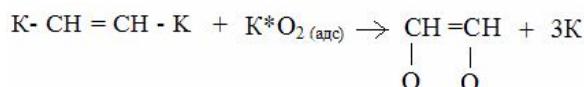
Бұл көрсеткіш ацетиленнің толық тотыгуының белгісі. Кестеден көріп отырганымыздай, формальдегид пен глиоксаль талғамдылығы оттегінің көлемін арттыrsa да түркты. Яғни оттегі мелшері арттырганда реакция өнімдерінің мелшерін арттыруға мүмкіндік береді деген сөз. Сонымен қатар салыстыруға ынғайлы болу мақсатымен тәжірибе құрамында лантанның 5 есе көп мелшерінде де жасалды. Катализаторда лантанның мелшерін арттырганда өнім шығымы да аргады. Реакцияға түсегін газдар көлемі шектелгенде, оттегі лантан құрамдас катализаторында тез арада белсендіріледі дегенді білдіреді, бұл жағдайда толықтай өнім алу көрсеткіштерімен айтуға болады.

Реакциялардың жүруінің схемасын келесідей көрсетуге болады:

1. Ацетиленнің лантанда бір π - байланысының ашылуымен адсорбциясы

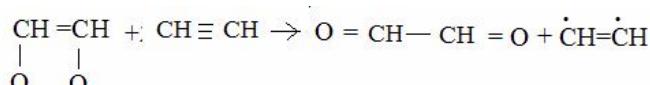


2. Адсорбцияланған ацетилен мен адсорбцияланған молекулалық оттегі әрекеттесуі нәтижесінде ацетилен пероксиді түзіледі.

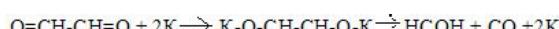


Бұл кезеңдерді π - комплексті түрдегі адсорбцияланған ацетилен мен молекулалы оттегінің қорытындысы деп білуге болады.

3. Ацетилен пероксидінің ацетиленмен әрекеттесуі глиоксаль мен бирадикал түзілетін тізбектің жалғасы есептеледі.



4. Глиоксальдің катализатормен әрекеттесуі адсорбцияланған заттың формальдегид пен көміртек оксидін түзілуіне дейін жүреді және тізбектің үзіліү есептелінеді.

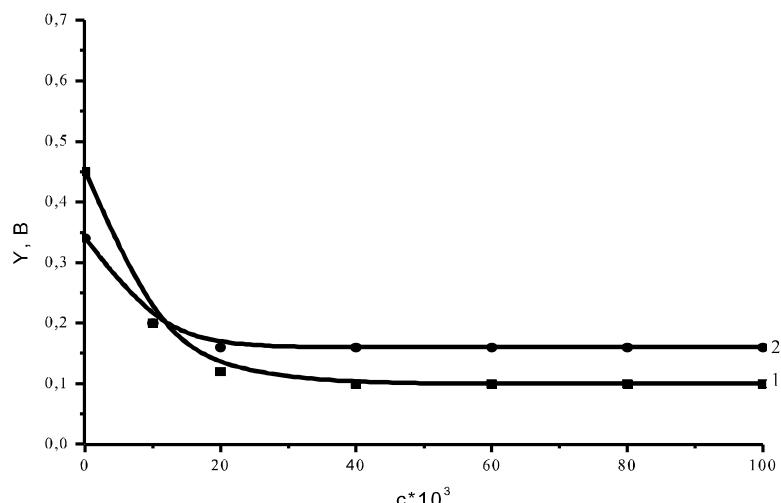


Сонымен, бұл жорамал дұрыс болған жағдайда реакция өнімдері ішінен формальдегидпен бірге түзілетін көміртек (II) оксидін іздсү керек.

Реакциядан кейін түзілетін газдарды зерттей келе иіс газының бар екендігін дөлелденді. Соған қарамастан басқа да сұрақтар туындағы. Иіс газы формальдегидтің ыдырауы нәтижесінде түзілтуі ықтимал:



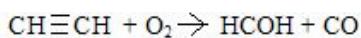
Лантан құрамdas катализаторында иіс газы көмірқышқыл газына дейін тотыгуы мүмкін, яғни иіс газы концентрациясы артады.



Кисықтардың атаулары: 1 – диметилформамид; 2 – H_2O
1 - сурет. Әртүрлі ерткіштерде ацетиленнің тотыгуының кисықтары

Формальдегидтің ыдырауы мөселесі бойынша ертіндіге формальдегид құйылды және «катализикалық үйрек» арқылы катализатор қатысында оттегі жіберелді. Барлық жағдайда формальдегид құмырсақ қышқылына дейін тотыгатынын және бір белігі сол қалпында реактордан шығарылатындыры дөлелденді. Реакциядан шығатын газдар ішінен көміртек оксидтері анықталмады. Сол себепті формальдегид көмірқышқыл газына дейін тотықпай, иіс газын да түзбейді.

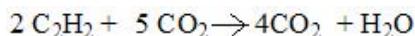
Соған байланысты сұйық фазадагы көмірсутектің тотыгуының негізгі бағыты келесі схема бойынша жүреді:



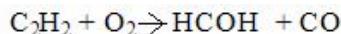
Нәтижесінде формальдегид пен көміртек (II) оксиді эквимольді мөлшерде түзіледі. Яғни, мысалы өрбір 0,1 г формальдегид түзілгенде $75 \text{ м}^3 \cdot 10^{-6}$ (0,075 л қалыпты жағдайда) иіс газы болінеді.

Теориялық және практикалық мағлұматтардың дәлдігінә көз жеткізуге болады. Бұл жағдайда иіс газы диоксидке дейін тотықпайтынын да ескерген жөн. Газ қоспасында ацетиленнің артық мөлшері катализатор бетінен иіс газын ығыстырып, көміртек диоксидіне дейін тотыгуына мүмкіндік бермейді. Яғни, көмірқышқыл газы аралық өнімдердің тотыгуы нәтижесінде түзілмейді деген жорамал бар.

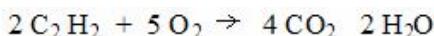
CO_2 - нің түзілуі параллельді және басқа реакцияларға төуелсіз ацетиленнің толық тотыгуы нәтижесі.



Сол себепті, ацетиленнің сүйық фазада кеміртүз сазбалышына қондырылған катализаторында гетерогенді тотыгуы екі бір-бірін төуелсіз бағытта жүреді: ацетиленнің формальдегид пен иіс газына дейін тотыгуы



және ацетиленнің толықтай тотыгуы



Әдебиет қөздерінде ацетиленнің сүйық фазада гетерогенді жолмен толық тотыгуының механизмі бойынша мәліметтер аздал қездеседі.

Бірінші 15 минут аралығында формальдегид пен көмір қышқыл газы байқалмайды және газ қоспасының көлемі артқанда да олардың мөлшері аз болады. Соған сәйкес жүйеде тұрақтырақ басқа бір зат түзілуі қажет, біздің жағдайда және реакцияның жүру механизмінә сай ол зат глиоксаль еді.

Глиоксальдің қатысы бастапқы бетте сапалық талдау арқылы анықталса, кейінірек хроматографиялық зерттеу барысында сандық көрсеткіші де белгілі болды. Формальдегид «катализикалық үйректен» газдармен шығып кетіп отырған, ал глиоксаль ішінде жиналды.

Нәтижесінде оларды әртүрлі екі жолмен анықтауға мүмкіндік туды: бірін адсорберлер құрамынан, ал екіншісін «катализикалық үйрек» ішіндегі ерітінді құрамынан. Бастапқы кезде глиоксаль түзіле бастайды, уақыт ете келе глиоксаль формальдегид пен иіс газына ыдырап, мөлшері азая түседі.

Реакцияның жүру механизмінә сай ацетилен пероксидінің түзілуі сатысында оттегі ацетиленмен өрекеттеседі. Бұл саты гетерогенді жолмен

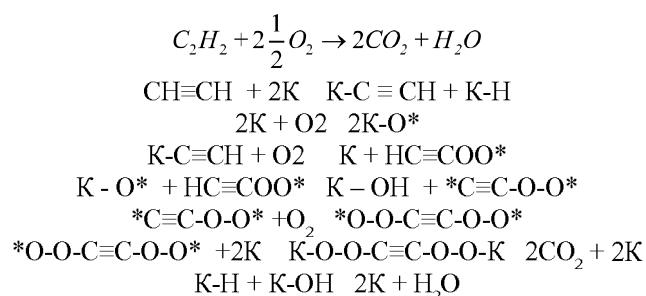
жүреді. Оттегінің барлық көлемі реакцияға қатысып, оның ацетиленмен өрекеттесуі реакцияның аяқталуына әкелмейді. Келесідей сатыларда ацетилен пероксидінің изомерленуі мен глиоксальдің формальдегид пен иіс газына дейін ыдырауында оттегі қатыспайды.

Тәжірибе жүзінде алынған мәліметтерге сай лантан құрамдас катализаторларында ацетиленнің сұйық фазада гетерогенді тотыгуы толық мөлшерде жүреді деген корытындыға келуге болады.

Ацетиленнің толық тотыгуының механизмі жөнінде алынған мәліметтерге сай айтуда болады:

1. Ацетиленнің 1 молі оттегінің $2,5$ молімен өрекеттеседі;
2. Ацетилендегі байланыс үзіліп, оттегімен реакцияласа алатын көміртек фрагменті түзіледі;
3. Пайда болған фрагменттер молекулалы оттегімен өрекеттеседі, себебі тек бұл жағдайда ғана көмірқышқыл газының түзілуі ықтимал.

Процестің жорамал бағыты төменде көрсетіледі:



Жүйеде ацетиленнің көміртек диоксидінде дейін тотыгуына радикалдардың қажетті мөлшері жиналмай әрі қарай журуі екі талай. Сол себепті, тізбектің дамуы бос радикалдарға байланысты, бұл реакция кезінде гетерогенді және ғомогенді сатылар бар деге болады.

Формальдегид пен глиоксаль мөлшерлері газдар көлемінде байланыссыз тұрақты болып келеді.

Реакцияға жіберетін газдар ішінен оттегінің мөлшерін арттырыганда реакция өнімдерінің де мөлшері арту керек еді, бірақ олай болмады, себебі көмірсуге мен оттегі арасында толықтай тотығу процесі жүреді, бұл маглұматты 1 және 2 кестедегі су мен көмірқышқыл газының мөлшерлерінен қарап айтуда болады.

Глиоксаль мен формальдегидтің тұрақты мөлшерлері катализатор құрамына лантанның көп мөлшерін қолданбауга мүмкіндік береді.

10 жұмыс күннің ішінде $40\ 000\ m^3 \cdot 10^{-6}$ газ қоспасын айдауга катализатор белсенділігін жоғалтпай, тұрақты жұмыс атқарды. Кейін катализаторды

регенерациялау қажеттілігі туындағы. Яғни оны тәжірибе температурасында ауа оттегісінде 2 сағат уақыт аралығында реакторда ұсталды.

Еріткіш ретінде диметилформамидті қолдану барысында құрамында оттегісі бар реакция өнімдерін алу түрақты күйге жетті деуге болады.

Катализатор құрамына лантанның мөлшерін 3 - 5% көтеру процестің экономикалық жағынан тиімді етеді.

ӘДЕБИЕТТЕР

1. Харсон М.С., Момедов А.Х., Киперман С.Л. Активация кальций-хлорсодержащего серебряного катализатора окисью этилена. I. Механизм активации // Кинетика и катализ. 1984. -Т.25, №1. - 107-111 б.
2. Боболев А.В. Кинетика и механизм процесса окисления пропилена в окись пропилена в жидкой фазе. В сб.: Окисление органических соединений в жидкой фазе. -Алма-Ата. 1978. - 71-74 б.
3. Аяпбергенов К.А., Мулдахметов З.М., Фазылов С.Х., Жумажанова Б. О валентных состояниях атомов эпоксидного кольца окиси этилена и ее монозамещенных. В сб.: Методы получения к свойства эпоксиацетилновых соединений. Труды химико-металлургического института. -Алма-Ата. 1972. - 168 б.
4. Krenzke L.D., Keulks C.Y. The catalytic oxidation of propylene. VI. Mechanistic studies utilising isotopic tracers // J. Catal. 1980. - Vol.61, №2. - P.316-325.
5. Kobuyashi. Transient behaviour of the oxidation of propylene modified by silver oxide // Can. J. Chem. Eng. - 1980. - Vol.59, №5. - P.588-593.
6. Боболев А.В. Катализическая активность перекисей редкоземельных элементов III группы в процессе жидкофазного окисления пропилена // Материалы V Всесоюзной конференции по каталитическим реакциям в жидкой фазе. -Алма-Ата.:«Наука», - 1978. - 120-121 б.
7. Надиров Н.К., Гафарова Н.Н., Шестоперова В.Н., Лыкова Л.Ф. Гетерогенное жидкофазное получение оксикислот // Материалы V Всесоюзной конференции по каталитическим реакциям в жидкой фазе. -Алма-Ата.:«Наука», 1978. 207-208 б.
8. Krenzke L.D., Keulks C.Y. The catalytic oxidation of propylene. VI. Mechanistic studies utilising isotopic tracers. // J. Catal. 1980. - Vol.61, №2. - P.316-325.
9. Seijama T., Gamazoe N., Hojo J., Hayhawa IJ. Catalytic Oxidation of Olefine over Pd, suspended in Water. // J. Catal. 1972. - Vol.24, №1, P.173-177.
10. Боболев А. В., Блюмберг Э.А. Ингибирующее действие полимерного продукта в процессе жидкофазного окисления пропилена. - В сб.: Теория и практика жидкофазного окисления. -М.:«Наука». 1974. - 46-50 б.
11. Друсь В.А., Ударцева Г.Г., О методике приготовления катализаторов по Фрамптону // Журнал прикладной химии. 1983. №10, - 105 б.

12. Пигузова Л.И. Высококремнеземные цеолиты и их применение в нефтепереработке и нефтехимии. - М.;Химия. 1974. - 173 б.
13. Костромина Т.С., Гасанов Т.Л., Гусейнов А.М., Александров В.Н. Катализаторы нефтепереработки, носители, цеолиты и адсорбенты. - М., 1986. - 56 б.
14. Унгер Ф.Г., Андреева Л.Н. Фундаментальные аспекты химии нефти. Природа смол и асфальтенов, - Новосибирск, 1995. - 192 б.

Резюме

Известно, что в одном объеме диметилформамида имеется 33 объема ацетиlena. То есть хорошая растворимость ацетиlena в ДМФА объясняется тем, что на поверхности катализатора ацетилен хорошо адсорбируется по сравнению с кислородом. По этому способствует селективному прохождению процесса: показатель окисления снижается до CO_2 и H_2O .

Resume

It is known that in one volume диметилформамида there are 33 volumes of acetylene. That is good solubility of acetylene in DMFA speaks that on a surface of the catalyst acetylene is well adsorbed in comparison with oxygen. On it promotes selective passage of process: the oxidation indicator decreases to CO_2 and H_2O .