

МЕТАЛОКОМПЛЕКСНИЙ КАТАЛІЗ ДЕЯКИХ КОМПОНЕНТІВ КАМ'ЯНОВУГЛЬНОЇ СМОЛИ

© В.П. Шапкін¹, О.В. Мороз²*Інститут хімічних технологій Східноукраїнського Національного університету ім. В. Даля, 93009, м. Рубіжне
Дуганської обл., вул. Володарського, 31, Україна*¹*Шапкін Володимир Петрович, канд. хім.. наук, доц. кафедри технології органічних речовин, email: morozolg@mail.ru*²*Мороз Олексій Валерійович, канд. техн. наук, асистент кафедри технології органічних речовин, email: morozolg@mail.ru*

Досліджено каталітичне окислення 3-гідроксітіонафтенів, отриманих з кам'яновугільної смоли, до тіоіндигойдних барвників; вивчені морфологія, кристалічні структури та колористичні характеристики частинок синтезованих пігментів. Розроблено технологію синтезу барвника тіоіндиго червоно-коричневого Ж і на його основі кубозоля червоно-коричневого Ж з нафтальнової фракції коксохімічної смоли. Вивчені колористичні властивості отриманих тіоіндигойдних барвників. Вивчена реакція етиловання карбазолу в реакційному середовищі «хлорбензен:концентрований водний розчин лугу (45-50 % KOH або NaOH)» у присутності каталізаторів міжфазного переносу. Показана їх висока ефективність. Вивчений вплив лужного агента, каталізаторів міжфазного переносу, ряду етилюючих агентів на швидкість реакції.

Ключові слова: компоненти кам'яновугільної смоли, синтез, органічні барвники, пігменти.

Відомо [1-3], що хімічний склад кам'яновугільних смол (КВС) дуже складний, більшість речовин, що входять в нього, не завжди піддаються ідентифікації методами хімічного аналізу [4]. Особливо це відноситься до найбільш високомолекулярних поліцикліческих компонентів КВС. Тому в практиці коксохімії і суміжних галузей прийнято характеризувати КВС за здатністю компонентів розчинятися в органічних розчинниках.

У статті наводяться результати дослідження синтезу методом металокомплексного катализу органічних барвників і пігментів із поліцикліческих напівпродуктів і компонентів, виділених з коксохімічної смоли.

Дослідження каталітичного окиснення 3-гідроксітіонафтенів, отриманих з коксохімічної смоли, до тіоіндигойдних барвників.

Розвиток хімії проміжних продуктів для синтезу барвників базується на основі давно відомих класичних реакцій ароматичних сполук. В той же час сучасні технологічні методи синтезу, у тому числі із застосуванням катализу, не знайшли ще широкого застосування в цій області. У зв'язку з цим актуальними є дослідження щодо можливості використання металокомплексного і міжфазного катализу (МФК) в синтезі проміжних продуктів, органічних барвників і високоміцніх пігментів [5-9].

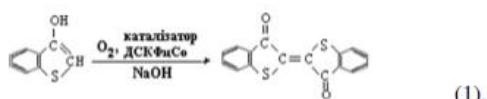
Існуючі методи окислення 3-гідроксітіонафтенів до тіоіндигойдних барвників засновані на застосуванні як окисників тетрасульфіду або кисню повітря у присутності солей металів змінної валентності (Cu, Mn). Ці методи мають ряд недоліків: велику кількість сирковмісних стічних вод, тривалість стадії окиснення, необхідність проведення після синтезу додаткової стадії очистки отриманих барвників від оксидів металів. Спроби провести каталітичне окиснення органічних сполук до цільових продуктів з вищою мірою окиснення атома карбону не привели до позитивних результатів. Тому пошук універсального і екологічно нешкідливого способу окиснення 3-гідроксітіонафтенів досі є актуальним.

Публікацій, що з'явилися в кінці 70-х років минулого сторіччя щодо МФК металопорфіринами, зокрема, застосуванням дисульфокислоти фталоціаніну кобальту (ДСКФпСо) в реакції окиснення органічних сполук молекулярним киснем і іншими окисниками, зумовили вибір напрямку досліджень щодо окиснюваної деструкції різних неорганічних і органічних сполук.

В процесі досліджень показана каталітична активність ДСКФпСо в реакції окиснення 3-гідроксітіонафтенів до тіоіндигойдних барвників (яскраво-рожевого Ж, рожевого 2С, яскраво-червоного Ж, червоного С, оранжевого КХ, червоно-фіолетового С, червоно-коричневого Ж), яка проходить з утворенням подвійного зв'язку C=C з виходом кінцевого продукту 90-95 %.



На прикладі окиснення гідрокситіонафтену до тіоїн-диго червоного С показана вища каталітична активність ДСКФцСо в порівнянні з солями металів змінної валентності ($CuSO_4$). Завдяки високій активності ДСКФцСо, проходження реакції окислення можливе в гомогенно-му середовищі за схемою:



Можна передбачити, що молекулярний кисень, координуючись на іоні SO^{3+} фталоціаніну кобальту, утворює комплекс з переносом заряду, електронна структура якого може відповідати структурі супероксидного комплексу. Ці комплекси ініціюють ланцюг автокоінденсації гідроксітонафтену, відокремлюючи рухливий гідроген від субстрату. Причому лужне середовище, в якому проводиться окиснення, слугить відновником, що регенерує активну форму катализатора і замікає каталітичний цикл реакції.

Схема синтезу барвника тіоіндиго червоно-фіолетового (тетрахлортіоіндиго)

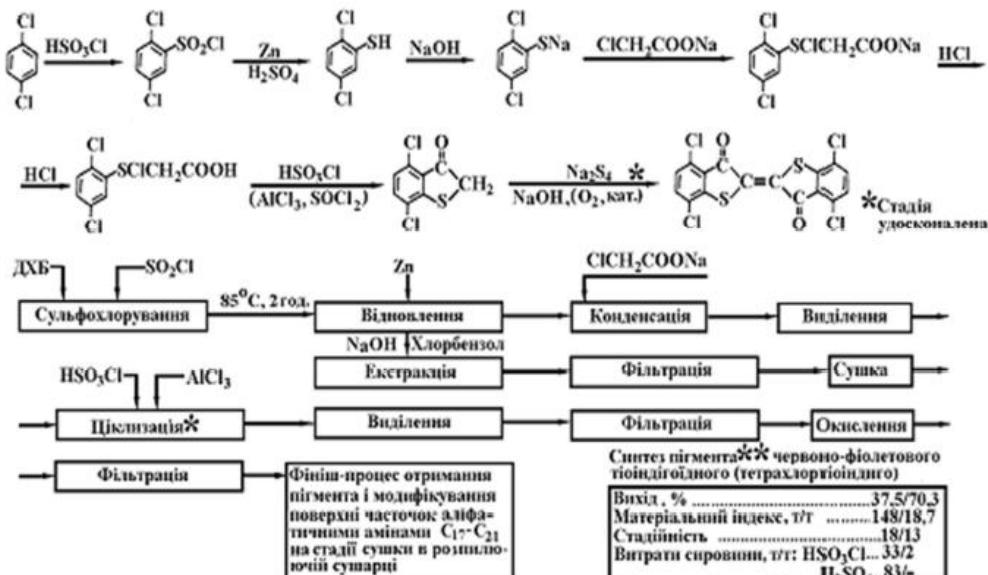


Рис. 1. Хімізм і стадії технологічного процесу синтезу пігменту червоно-фіолетового тіонілгойдного

На рис. 1 наведено хімізм і стадії технологічного процесу синтезу пігменту червоно-фіолетового тюндигідного (тетрахлортбіондиго, С.I. – пігмент червоний 88 № 73312) з використанням каталітично активного металокомплексного катализатора – ДСКФпСо.

При дослідженні закономірностей металокомплексного катализу в реакції окиснення 3-

гідрокситионафтенів у водноацетатному середовищі була підвищена якість і вихід синтезованого барвника, вивчені морфологія та кристалічна структура і колористичні характеристики пігментних часточок червоно-фіолетового тюандигоїдного (рис. 2, I).

Таблиця 1

Колористичні характеристики накрасок стандартних інтенсивностей пігменту тіоіндиго червоно-фіолетового (тетрахлортіоіндиго)

	1	2	3	4	5
Рівень	1/1	1/3	1/9	1/25	1/200
Розбільовання	1:24,5	1:80,6	1:208,3	1:909,1	1:10000
X	10,58	21,48	32,21	47,20	66,59
Y	5,87	14,37	24,35	40,17	62,88
Z	13,	29,41	43,62	60,87	75,37
x	0,3505	0,3291	0,3215	0,3184	0,3251
y	0,1945	0,2202	0,2431	0,2710	0,3070
$\lambda_{\text{дом.}} (\text{нм})$	529,5	539,1	542,0	540,0	498,5

Примітка: X, Y, Z – координати кольору; x, y – координати кольоровості;

$\lambda_{\text{дом.}} (\text{нм})$ – домінуюча довжина хвилі.

2. Синтез тіоіндигоїдного барвника і кубозоля з нафталінової фракції кам'яновугільної смоли

Тіоіндигоїдні барвники широко застосовуються для приготування паст для друку, отримання випускних форм порошків для фарбування віскозних, шовкових тканин і хутра. З них отримують кубозолі для фарбування бавовняних тканин в середній тонах, які по стійкості забарвлень належать до кращих кубових барвників. Тіоіндигоїдні барвники також використовуються у фарбуванні пластмас, штучної і натуральної шкіри, паперу, шпалер, у виробництві поліграфічних фарб, лакофарбових композицій, у друкуванні по нетканіх матеріалах.

Синтез барвника тіоіндиго червоно-коричневого Ж з нафталінової фракції коксохімічної смоли

Барвник тіоіндиго червоно-коричневого Ж – 4,5'-дibenзотіоіндиго ($C_{24}H_{12}O_2S_2$) отримують із натрієвої солі β -нафталінсульфокислоти з наступним замиканням циклу хлорангідриду β -нафтилтіогліколевої кислоти хлореном в середовищі сухого хлорбенzenу у присутності алюмінію хлориду і окисненням отриманого 3-гідрокси-4,5-бензтіонафтена киснем повітря в лужному середовищі у присутності мідного купоросу.

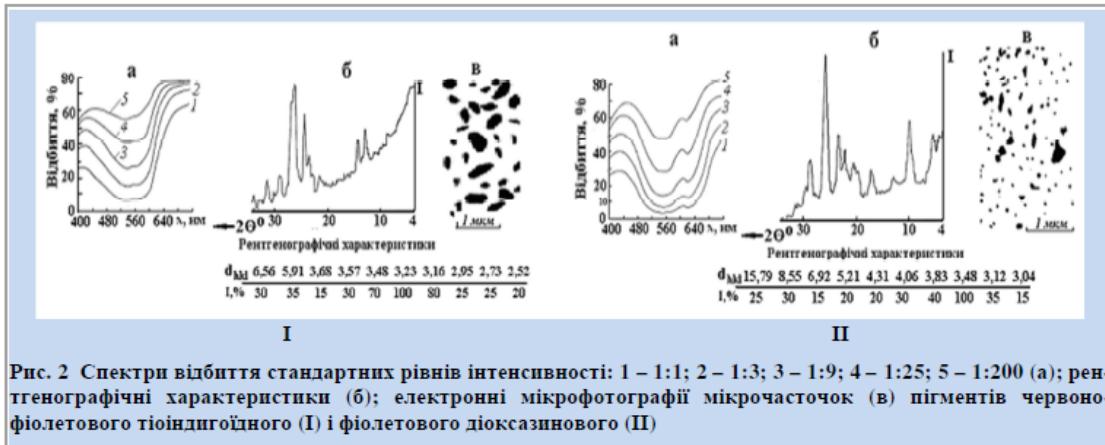


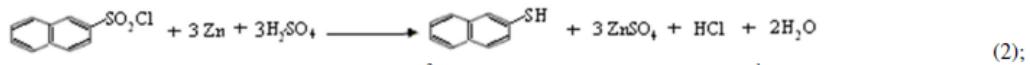
Рис. 2 Спектри відбиття стандартних рівнів інтенсивності: 1 – 1:1; 2 – 1:3; 3 – 1:9; 4 – 1:25; 5 – 1:200 (а); рентгенографічні характеристики (б); електронні мікрофотографії мікрочасточок (в) пігментів червоно-фіолетового тіоіндигоїдного (І) і фіолетового діоксазинового (ІІ)

Хімізм і процес промислового синтезу барвника тіоіндиго червоно-коричневого Ж з нафталінової фракції коксохімічної смоли складається із стадій:

1. Отримання β -солі та її сушка;

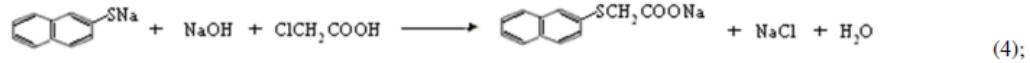
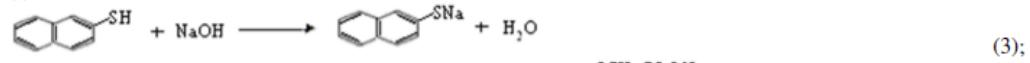
2. Азеотропна сушка хлорбенzenу (об'єм апарату $V = 3 \text{ m}^3$, $t = 125-130^\circ\text{C}$, $t = 4 \text{ год}$, $n = 48 \text{ хв.}^{-1}$), вихід – 100 %;

3. Отримання хлориду фосфору (V) і з β-солі – β-нафталін-сульфохлориду (об'єм апарату $V = 3 \text{ м}^3$, $t = 125\text{-}130^\circ\text{C}$, $\tau = 14 \text{ год.}$, $n = 48 \text{ хв}^{-1}$), вихід – 98,5 %;



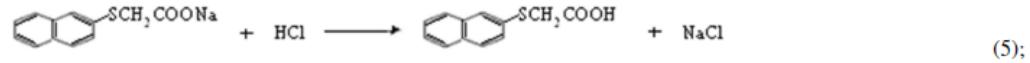
5. Відстоювання і розділення (апарат $V = 5 \text{ м}^3$, $t = 95\text{-}100^\circ\text{C}$, $\tau = 4 \text{ год.}$, $n = 48 \text{ хв}^{-1}$), вихід – 99,2 %;

6. Конденсація β-меркаптонафталіну з монохлороцетовою кислотою ($V = 8 \text{ м}^3$, $t = 100^\circ\text{C}$, $\tau = 7 \text{ год.}$, $n = 48 \text{ хв}^{-1}$), вихід – 93 %:



7. Очисна фільтрація ($t = 90\text{-}95^\circ\text{C}$, $\tau = 3 \text{ год.}$), вихід – 98,8 %;

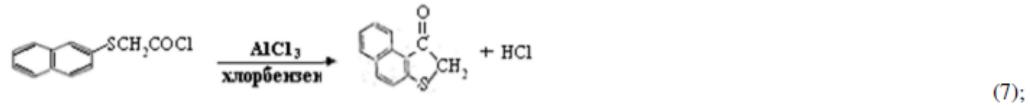
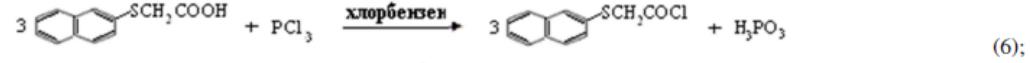
8. Виділення β-нафтілтіогліколевої кислоти ($V = 6 \text{ м}^3$, $t = 70\text{-}75^\circ\text{C}$, $\tau = 5 \text{ год.}$, $n = 48 \text{ хв}^{-1}$), вихід – 99,2 %:



9. Фільтрація β-нафтілтіогліколевої кислоти ($t = 5 \text{ год.}$, вихід – 99 %);

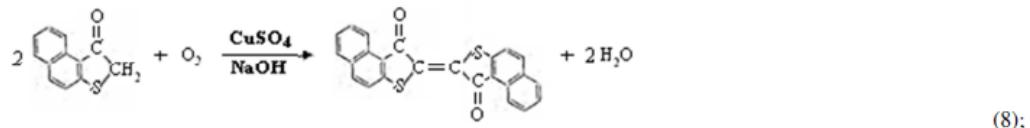
10. Суспендування β-нафтілтіогліколевої кислоти в хлорбензені ($V = 2 \text{ м}^3$, $t = 2 \text{ год.}$, $n = 48 \text{ хв}^{-1}$), вихід – 100 %;

11. Азеотропна сушка і отримання 3-гідрокси-4,5-бензтіонафтену у хлорбензеновій суспензії з AlCl_3 ($V = 6,3 \text{ м}^3$, $t = 2 \text{ год.}$, $t = 96\text{-}132^\circ\text{C}$, $n = 48 \text{ хв}^{-1}$, витримка 12 год при $t = 80\text{-}100^\circ\text{C}$), вихід – 92 %:



12. Розклад алюмінієвого комплексу, відгонка хлорбензену, розчинення гідроксібензтіонафтену, очисна фільтрація;

13. Окиснення очищеного гідроксібензтіонафтену в барвник тіоіндиго червоно-коричневий Ж та його хлорна очистка ($V = 8 \text{ м}^3$, $t = 85\text{-}100^\circ\text{C}$, $\tau = 14 \text{ год.}$, $n = 60 \text{ хв}^{-1}$), вихід – 88 %:



14. Фільтрування суспензії барвника ($t = 3 \text{ год.}$, $t = 60\text{-}70^\circ\text{C}$), вихід – 99 %;

15. Нейтралізація лужної суспензії барвника хлорідною кислотою ($V = 8 \text{ м}^3$, $t = 7 \text{ год.}$, $t = 65\text{-}70^\circ\text{C}$, $n = 48 \text{ хв}^{-1}$), вихід – 97 %;

16. Фільтрування суспензії барвника і промивка від водорозчинників солей ($t = 7 \text{ год.}$, $t = 60\text{-}70^\circ\text{C}$), вихід – 99 %.

Вихід готового барвника в розрахунку на β-соль складає 50,2 %.

Допоміжні стадії:

1-3. Змішення хлорену з хлорбензеном, фільтрація кислих вод від шламу, приготування 15 %-го содового розчину.

4. Нейтралізація сірко- і фосфорнокислотних, а також цинковмісних стічних вод кальцинованою содою;

5. Фільтрація утворюваного карбонату цинку;

6. Розділення хлорбензенвмісних вод;

7. Уловлювання шкідливих газів і нейтралізація кислих вод вапняком;

8. Приготування суспензії алюмінію хлориду в хлорбензені;

9. Приготування розчину мідного купоросу.

Витратні норми на синтез барвника тіоіндиго червоно-коричневого Ж, кг: натрієва соль β-нафтінсульфокислоти (β-соль) – 2315,5; хлорен – 1908,3; алюміній хлористий – 1232,2; натрію гідроксид – 4064,4; натрію дітіоніт – 450,8; натрію гідрогенсульфіт – 956,3; мідний купорос – 275,5; хлор рідкий – 1259,8; кислота хлоридна – 5944,6; кислота сульфатна – 5925,4; порошок цинку – 2381; монохлороцетна кислота – 1000,0.

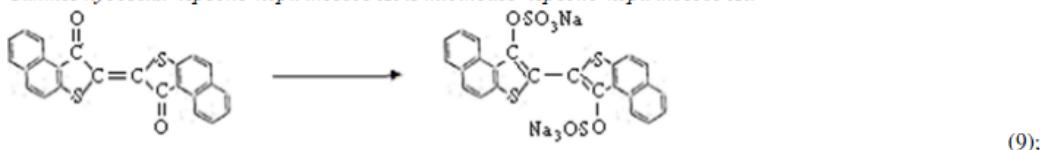
та – 965,1; сода кальцинована – 6411,7; хлорбенzen з врахуванням регенерації – 4702; вапно – 537.

Стічні води, що утворюються від виробництва 1 т барвника тіоіндиго червоно-коричневого Ж, – 436 м³. Склад забруднень в стічних водах, кг: хлорбенzen – 1080; домішки неорганічні – 1880; домішки органічні –

851,4; сульфат натрію – 7456,8; натрієва соль фосфатної кислоти – 1045,8.

Тіоіндиго червоно-коричневий Ж застосовується для отримання кубозоля червоно-коричневого Ж, який використовується для фарбування особливо міцних джинсовых бавовняних тканин в неглибокі тони.

Синтез кубозоля червоно-коричневого Ж із тіоіндиго червоно-коричневого Ж.

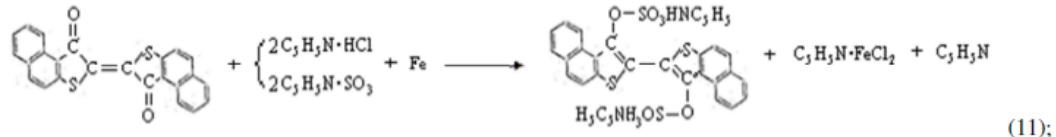


Кубозоль червоно-коричневий Ж

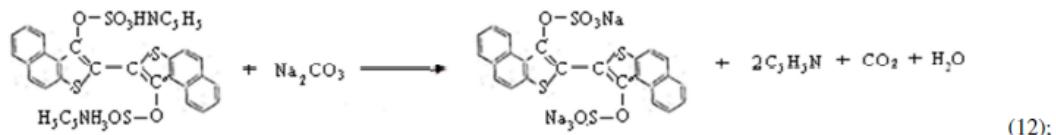
Кубозоль червоно-коричневий Ж – динатрієва соль кислого дисульфокислого естера лейко-4,5,4',5'-дibenзтиоіндиго ($C_{24}H_{12}O_8Na_2S_4$).

Стадій і хімізм процесу промислового отримання кубозоля червоно-коричневого Ж:

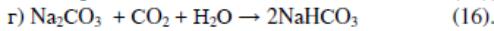
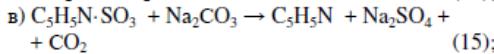
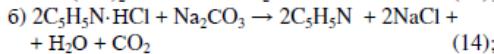
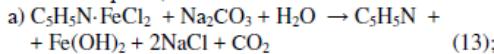
1. Приготування ангідропіридин-N-сульфокислоти, відновлення і естерифікація ($V = 2 \text{ м}^3$, $n = 60 \text{ хв}^{-1}$, $t = 50^\circ\text{C}$, $\tau = 22 \text{ год}$), вихід – 87 %;



2. Приготування содового розчину ($V = 2 \text{ м}^3$, $n = 40 \text{ хв}^{-1}$, $t = 5 \text{ год}$) і подальше розкладання піридиневої солі дисульфатнокислого естера лейкосполуки барвника з відгонкою піридину ($V = 8 \text{ м}^3$, $t = 50^\circ\text{C}$, $\tau = 36 \text{ год}$), вихід – 97 %;



3. Побічні реакції:



д) утворення органічних речовин невстановленої будови.

4. Фільтрація від сольового маточника (фільтр-прес $F = 22 \text{ м}^2$, $t = 20-25^\circ\text{C}$, $\tau = 12 \text{ год}$), вихід – 97 %;

5. Розварювання шламу і очисна фільтрація ($V = 8 \text{ м}^3$, $n = 50 \text{ хв}^{-1}$, $t = 50^\circ\text{C}$, $\tau = 18 \text{ год}$), вихід – 93 %;

6. Висоловання кубозоля ($V = 8 \text{ м}^3$, $n = 25 \text{ хв}^{-1}$, $t = 50^\circ\text{C}$, $\tau = 23 \text{ год}$), вихід – 97 %;

7. Фільтрація кубозоля (фільтр-прес $F = 22 \text{ м}^2$, $t = 9 \text{ год}$), вихід – 100 %;

8. Стабілізація, сушка і помел ($V = 1,500 \text{ м}^3$, $n = 5 \text{ хв}^{-1}$, $\tau = 80^\circ\text{C}$, $\tau = 53 \text{ год}$, сушарка типу «Венулет», млин дископальцевий типу «Эксцельзюр»), вихід – 95 %;

9. Установка на тип (змішувач Уварова, $\tau = 25 \text{ год}$), вихід – 99,5 %.

Вихід в розрахунку на вихідний барвник – 71,8 %.

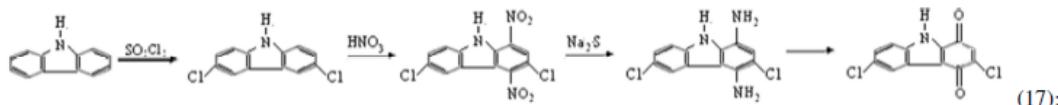
Витратні норми сировини на синтез 1 т кубозоля червоно-коричневого Ж, кг: тіоіндиго червоно-коричневий Ж – 303; піридин – 438; хлорсульфонова кислота 99 %-на – 1119; порошок залізний – 470; сода кальцинована 95 %-на – 1795; сода каустична рідка 42 %-на – 14; соль кухонна – 528; масло індустриальне – 3,2; уротропін – 38,8; хлорбенzen – 211; вугілля активоване – 49; солюційна сіль – 126.

Промислові стічні води – 436 м³ від отримання 1 т кубозоля червоно-коричневого Ж. Склад забруднень, кг: кубозоль – 25,9; NaCl – 1137; Na₂SO₄ – 1124; Na₂CO₃ – 684; органічні сполуки – 619; піридин – 62.

3. Дослідження міжфазного катаалітичного N-етилювання карбазолу, видаленого з кам'яновугільної смоли для отримання діоксазинового фіолетового пігменту

Карбазол є одним з головних супутників нафталіну і антрацену в кам'яновугільній смолі. Спроба використо-

вати карбазол у виробництві кубових барвників розпочаті вже давно [10], але донині не дали суттєвих практичних результатів. Відомий синтез з карбазолу барвника кольору хакі за схемою:



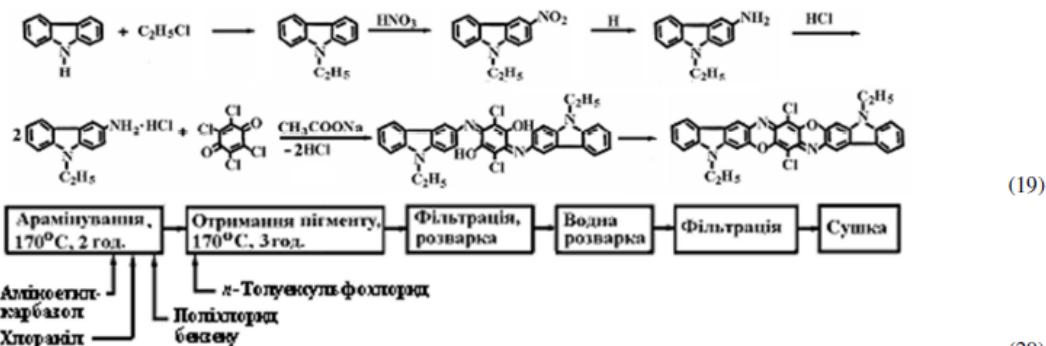
Фірмою «Хекс» (Англія) синтезований дуже важливий пігмент фіолетовий діоксазиновий.



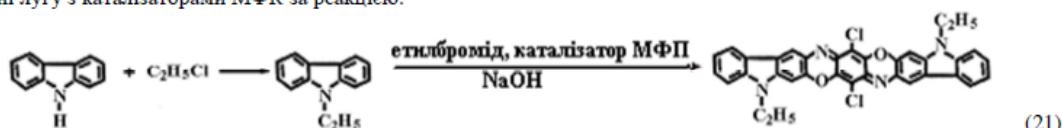
Він має високу фарбувальну здатність, світо-, термо- і міграційною стійкістю. Застосовується для фарбування пластичних мас, для лакофарбних композицій, в поліграфії. У суміші з фталоціаніном міді дає червонуваті відтінки синіх тонів з високими показниками стійкості. Пігменти діоксазинової групи мають настільки високі показники стійкості, що фірма «Гейгі» (Швейцарія) в 1963 р. включила цей пігмент під назвою «Іргазин

фіолетовий» у свій новий асортимент особливо міщих пігментів.

Пігмент фіолетовий діоксазиновий отримують з карбазолу за нижче наведеною схемою, де на останніх стадіях здійснюється конденсація хлоранілу з похідним карбазолу – 3-аміно-N-етилкарбазолом з продуктивністю 13,9 кг/м³·на рік і виходом 60% (матеріальний індекс – 13 т/т):



Для уdosконалення синтезу пігменту фіолетового діоксазинового нами використаний метод міжфазного катализу (МФК) катаалітичним N-етилюванням карбазолу, виділеного із кам'яновугільної смоли в концентрованому розчині лугу з катализаторами МФК за реакцією:



Реакція етилювання карбазолу етилбромідом в реакційному середовищі «хлорбенzen:конcentрований водний розчин лугу (45-50)-ний KOH або NaOH» у присутності катализатора міжфазного переносу (четвертинних солей амонію) проходить з високою ефективністю. Реакція етилювання карбазолу в хлорбензені у відсутності катализаторів міжфазного переносу не проходить.

Результати експериментів з різними катализаторами міжфазного переносу приведені в табл. 2

Таблиця 2
Ефективність етилюючого агента (0,03 моля) в реакції з карбазолом (0,03 моля) у присутності катализатора МФК і 45% розчину NaOH

Етилюючий агент	Катализатор	Співвідношення NaOH:карбазол	Температура, °C	Ступінь перетворення, %
Етилбромід (ЕБ)	ТАА	2:1	25-30	12,6
	ТАА	2:1	25-30	-
	ТАА	4:1	25-30	93
	АБДМ-СІ	4:1	25-30	100
	ТЕБА	4:1	25-30	100
Діетилсульфат (ДЕС)	ТАА	2:1	75-80	97,6
	ТАА	4:1	75-80	100
	-	4:1	75-80	-
	АБДМ-СІ	4:1	75-80	100
Етиловий естер <i>n</i> -толуенсульфокислоти (ЕЕТСК)	-	4:1	80-85	8,3
	АБДМ-СІ	2:1	80-85	100
	АБДМ-СІ	2:1	60-65	76,6
Етиловий естер бензенсульфокислоти (ЕЕБСК)	ТАА	4:1	80-85	100
	АБДМ-СІ	2:1	80-85	100
	ТАА	4:1	80-85	100

Прийняті скорочення: МФК – міжфазний катализ; ТАА – триалкіл-(C_7-C_9)-амін; АБДМ-СІ – алкілбензендинеметиламонійхлорид; АТМ-СІ – алкілтриметиламонійхлорид; ТЕБА – триетилбензенамонійхлорид; ДЕС – діетилсульфат; ЕЕБСК – етиловий естер бензенсульфокислоти; ЕЕТСК – етиловий естер *n*-толуенсульфокислоти.

На прикладі реакції етилювання етилбромідом (табл. 2) виявлена низька ефективність міжфазних катализаторів, таких як ТАА (триалкіламін), АБДМ-СІ (алкілбензендинеметиламонійхлорид) і ТЕБА (триетилбензенамонійхлорид) при молярному співвідношенні NaOH:карбазол = 2:1 і хлорбензен:карбазол = 4:1. Однак при зменшенні кількості хлорбензену в 2,5-5,0 рази (хлорбензен:карбазол і NaOH:карбазол при молярних співвідношеннях 1,6:1 і 2,8:1 відповідно) ступінь перетворення карбазолу, яка визначена методом ГРХ, досягає 100 %. При зменшенні співвідношення NaOH:карбазол = 2:1 ступінь перетворення падає до 72 %. Тому при використанні етилброміду співвідношення NaOH:карбазол слід збільшувати до 4,3:1,0 і використовувати ТЕБА-СІ або АБДМ-СІ в кількості не менше 3 мол. %. Температура при проведенні реакції з етилбромідом не повинна перевищувати 30 °C.

При дослідженнях закономірностей металокомплексної каталітичної реакції були підвищені якість і вихід синтезованого барвника, вивчені морфологія та кристалічна структура і колористичні характеристики частинок пігменту фіолетового діоксазинового (рис. 2. II).

Таблиця 3

Колористичні характеристики накрасок стандартних інтенсивностей пігменту фіолетового діоксазинового

	1	2	3	4	5
Рівень	1/1	1/3	1/9	1/25	1/200
Розбілювання	1:88,5	1:212,8	1:555,6	1:2500	1:10000
X	9,55	16,22	26,12	44,43	61,01
Y	5,71	11,04	20,41	40,18	61,90
Z	28,07	41,00	54,18	70,03	78,49
x	0,2224	0,2376	0,2594	0,2873	0,3029
y	0,1317	0,1618	0,2026	0,2598	0,3074
$\lambda_{\text{дом}} (\text{нм})$	434,9	491,7	567,0	565,9	472,6

Примітка: X, Y, Z – координати кольору; x, y – координати кольоровості; $\lambda_{\text{дом}}$ – домінуюча довжина хвилі.



Таким чином, показано, що в умовах МФК як етилюючі агенти використовуються переважно етилові естери бенzen- і *n*-толуенсульфокислот у присутності 2-5 мол. % АТМ-Сl, АБДМ-Сl і ТАА при 85 °C, при чому за 2 год досягається ступінь перетворення 100 %. При зниженні температури до 60 °C через 2 год ступінь перетворення зменшується до 76,6 %. Застосування ТАА вимагає тривалішої витримки і збільшення його кількості з 2 до 5 мол. % не чинить суттєвого впливу на швидкість реакції. При використанні ТАА у кількості 0,5 мол. % для досягнення 100 % ступеня перетворення необхідна витримка протягом 6 год при 85 °C. У реакціях з діетилсульфатом (ДЕС) в аналогічних умовах ступінь перетворення з ТАА досягає 97,6 %, а з АБДМ-Сl – 100 %.

Висновки

1. Досліджено каталітичне окиснення 3-гідроксітіонафтенив, отриманих з кам'яновугільної смоли, до тіоіндигійдних барвників, вивчені морфологія та кристалічні структури і колористичні характеристики часточек синтезованих пігментів.

2. На базі нафтаїнової фракції кам'яновугільної смоли розроблено технологію синтезу барвників тіоіндиго червоно-коричневого Ж і на його основі кубозоля червоно-коричневого Ж. Вивчені колористичні властивості отриманих тіоіндигійдних барвників.

3. Вивчена реакція етилювання карбазолу в реакційному середовищі «хлорбенzen:концентрований водний розчин лугу (45-50 % KOH або NaOH)» у присутності каталізаторів міжфазного переносу – четвертинних солей амонію і показана їх висока ефективність. Показано, що реакція етилювання карбазолу в хлорбенzenі у присутності водних розчинів лугів у відсутності каталізаторів міжфазного перенесу не протікає.

4. Показана можливість етилювання карбазолу в умовах міжфазного катализу. Вивчений вплив лужного агента, каталізаторів міжфазного переносу, ряду етилюючих агентів на швидкість реакції. Найбільш ефективними як каталізатори МФК є алкілбензилдіметиламонійхлорид, алкілтриметиламонійхлорид, триалкіламіни при етилюванні карбазолу етиловим естером бенzen- або *n*-толуенсульфокислот в середовищі хлорбенzenу і концентрованого розчину лугу.

5. Показано, що в умовах МФК як етилюючі агенти використовуються переважно етилові естери бенzen- і *n*-толуенсульфокислот у присутності 2-5 мол. % АТМ-Сl, АБДМ-Сl і ТАА при 85 °C, з якими за 2 год досягається ступінь перетворення до 100 %.

Бібліографічний список

1. Гоголева Т.Л. Химия и технология переработки каменноугольной смолы / Т.Л. Гоголева, В.И. Шустиков. – М.: Металлургия. – 1992. – 256 с.
2. Ковалев Е.Т. Научные основы и технология переработки высококипящих фракций каменноугольной смолы с получением полициклических углеводородов / Е.Т. Ковалев. – Харьков: Контраст. – 2001. – 216 с.
3. Справочник коксохимика. Т. 3. Улавливание и переработка химических продуктов коксования [под ред. Е.Т.Ковалева]. – Харьков: ИДИНЖЭК – 2009. – 450 с.
4. Глузман Л.Д. Лабораторный контроль коксохимического производства / Л.Д. Глузман, И.П. Эдельман. – М.: Металлургия. – 1968. – 472 с.
- 5 Пушкарев В.Е. Металлокомплексы сэндвичевого типа на основе фталоцианинов и их аналогов: Разработка стратегии направленного синтеза, исследование строения, физико-химических свойств и поиск практического применения / Диссертация на соискание научной степени докт. хим. наук: спец. 02.00.03 «Органическая химия» // В.Е. Пушкарев. – Москва, 2013. – 267 с.
- 6 Пушкина Л.П. Межфазный катализ в реакциях арилирования и алкилирования ароматических полициклических соединений: автореферат дис. на соискание научной степени канд. хим. наук: спец. 05.17.05. «Технология тонкого органического синтеза» / Л.П. Пушкина / – Москва, 1985. – 163 с.
- 7 Шапкин В.П. Мороз А.В. Металлокомплексный и межфазный катализ процессов синтеза ряда N-, O- и S-содержащих ароматических продуктов / В.П. Шапкин, А.В. Мороз // Хімічна промисловість України. – 2014. – № 3. – С. 36-42.
8. Межфазный катализ как основа создания новых технологий в промышленности органического синтеза. Журнал Всес. хим. общества им. Д.И. Менделеева. – 1986. – Т. XXXI, № 2. – С. 122-219.
9. Шульпин Г.Б. В кн.: Органические реакции, катализируемые комплексами металлов / Г.Б. Шульпин. – М.: Наука, 1988. – С. 72-76.
10. Kaname Sugimato. Some new heterocyclic coloring matters. II. A new vat dye derived from carbazol. (Tokyo Univ. Sc. Lit.) / Sugimato Kaname // J. Chem. Soc. Japan, Pure Chem. – 1950. – V. 71. – S. 524-527.

Рукопис надійшов до редакції 20.04.2016

METAL-COMPLEX CATALYSIS IN PROCESSING OF THE COAL TAR

© Shapkin V.P., PhD in chemical sciences, Moroz O.V., PhD in technical sciences (Volodymyr Dahl East Ukrainian National University)

The catalytic oxidation of 3-hidroksytionafeniv derived from coal tar to thioindigoide dyes has been studied. The morphology, crystal structure and coloristic properties of synthesized pigments particles have been studied. The technology has been developed of synthesis of the dyes based on naphthalene fraction of coke tar. The coloristic properties have been studied of the obtained dyes. The reaction has been studied of ethylation of the carbazole in reaction medium "hlorbenzen : concentrated aqueous solution of alkali (45-50% KOH or NaOH)» in the presence of catalysts for interphase transfer. The influence has been studied of alkaline agent, catalysts for interphase transfer and a number of ethylation agents on the rate of reaction.

Keywords: component of coal tar, synthesis, organic dyes, pigments.

