

ТЕМПЕРАТУРА ЗАЙМАННЯ ВУГІЛЛЯ. ВУГЛЬНІ СУМІШІ

© *Д.В. Мірошниченко¹,*Національний технічний університет «Харківський політехнічний інститут», 61002, м. Харків, вул. Кирпичова, 2, Україна*І.В. Шульга², Ю.С. Кафтан³, Н.А. Десна⁴*Державне підприємство «Український державний науково-дослідний вуглехімічний інститут (УХНІ)», 61023, м. Харків, вул. Весніна, 7, Україна*Ю.В. Ніколайчук⁵*Державний вищий навчальний заклад «Донбаський державний педагогічний університет», 84166, м. Слов'янськ Донецької обл., вул. Генерала Батюка, 19, Україна*¹ Мірошниченко Денис Вікторович, доктор техн. наук, с.н.с., завідувач кафедри технологій переробки нафти, газу та твердого палива, e-mail: dmir79@mail.com² Шульга Ігор Володимирович, канд. техн. наук, доц., с.н.с., зав. коксовим відділом, e-mail: ko@ukhni.org.ua³ Кафтан Юрій Степанович, канд. техн. наук, с.н.с., провідний наук. співр. ВВ, e-mail: yo@ukhni.org.ua⁴ Десна Наталія Анатоліївна, канд. техн. наук, ст. наук. співр. заступник завідувача вугільним відділом (ВВ), e-mail: desnana@ukr.net⁵ Ніколайчук Юрій Володимирович, старший викладач кафедри загальнотехнічних дисциплін, промислових технологій та безпеки життєдіяльності, e-mail: nik.yurij@mail.ru

Визначено температури займання бінарних, три- та багатокомпонентних вугільних сумішей, до складу яких входило вугілля різного ступеня метаморфізму із змінним процентним співвідношенням.

Встановлено, що фактичні значення температури займання багатокомпонентних вугільних сумішей не відповідають розрахуваним за правилом адитивності, а відхиляються в бік вугілля з меншою температурою займання. Методами математичної статистики показано, що ці відхилення носять значимий невипадковий характер.

Виведено математичну залежність, що дозволяє за даними значень температурі займання окремих компонентів просонувати величину температури займання в бінарних, три- і багатокомпонентних вугільних сумішах.

Висловлено припущення, що в сумішах, в першу чергу, сплачує компонент з меншою температурою займання, причому енергія, що виділася при цьому, витрачається на займання більш важкозаймистого компонента, що призводить до займання суміші в цілому.

Ключові слова: вугілля, багатокомпонентні вугільні суміші, температура займання, адитивність, пожежна та вибухобезпека.

В роботі [1] показано, що температура займання неокисленого вугілля ($t_{\text{з}}$) є технологічним параметром, який залежить від складу і ступеня упорядкування його органічної маси. Встановлено, що підвищення величини температури займання викликано зростанням вугілля вмісту загального (C^{daf}) і ароматичного ($C_{\text{ар}}$) вуглецю, а також ступеня ненасичення (δ) його структури. Відповідно, збільшення виходу летких речовин, зниження показника відбиття вітриніту і зниження ступеня ненасичення структурні ОМВ, викликані підвищенням вмісту аліфатичного вуглецю, призводять до зниження температури займання вугілля.

Представляє практичний інтерес з'ясувати, чи є температура займання адитивним показником для сумішей вугілля. На першому етапі це питання досліджувалося для двокомпонентних сумішей, до складу яких входило вугілля різного ступеня метаморфізму в різному процентному співвідношенні.

У табл. 1 наведені результати виконаних раніше досліджень [2, 3] щодо визначення температур займання окремих компонентів і їх сумішей (в співвідношенні 50:50). Аналізуючи ці дані, можна прийти до висновку, що розрахункові значення температури займання вугільних сумішей в тій чи іншій мірі відрізняються від експериментально визначених значень.

* Автор для листування

Таблица 1

Температура зайнання вугілля та його суміші (50:50) відповідно [2, 3]

Номер суміші	Температура зайнання, $t_{\text{з}}^{\circ}\text{C}$			
	вихідне вугілля		суміш, факт	суміш, розрахунок
	$t_{\text{з},1}$	$t_{\text{з},2}$	$t_{\text{з},\text{сум.ф}}$	$t_{\text{з},\text{сум.р}}$
1	370,5	363,5	366,0	367,0
2	342,0	326,0	324,0	334,0
3	367,0	342,0	352,0	354,5
4	386,0	360,0	367,0	373,0
5	367,0	341,0	352,0	354,0
6	360,0	326,0	327,0	343,0
7	326,0	285,0	300,0	305,5
8	342,0	285,0	295,0	313,5
9	386,0	326,0	333,0	356,0
10	360,0	285,0	290,0	322,5
11	386,0	285,0	306,0	335,5
12	366,0	353,0	357,0	359,5
13	365,0	351,0	358,0	358,0
14	365,0	345,0	355,0	355,0
15	353,0	347,0	350,0	350,0
16	362,0	353,0	360,0	357,5
17	360,0	347,0	356,0	353,5
18	362,0	360,0	360,0	361,0
19	362,0	359,0	359,0	360,5
20	362,0	336,0	346,0	349,0
21	365,0	362,0	363,0	363,5
22	365,0	336,0	346,0	350,5
23	336,0	332,0	333,0	334,0
24	353,0	336,0	344,0	344,5
25	365,0	347,0	355,0	356,0
26	359,0	347,0	356,0	353,0
27	360,0	351,0	358,0	355,5
28	359,0	345,0	353,0	352,0
29	362,0	347,0	356,0	354,5
30	361,0	351,0	353,0	356,0

Для збільшення вибірки авторами були виконані власні дослідження. Технологічні властивості досліджених вугільних концентратів, а також температури зайнання індивідуального вугілля і його суміші (в співвідношенні 50:50) наведені в табл. 2 і 3.

Більш глибокий аналіз результатів досліджень, наведених в табл. 1 і 3, демонструє наявність систематичних відхилень фактичних значень від розрахункових за правилом адитивності в бік вугілля з меншою температурою зайнання.

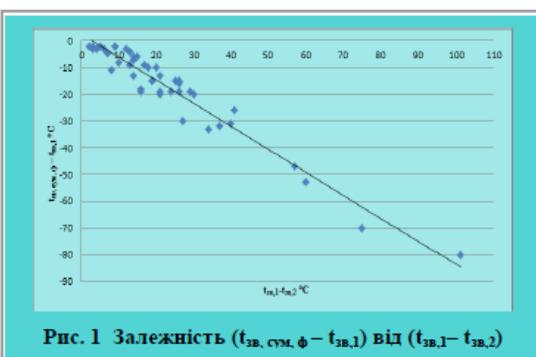
Виявлено закономірність наведена на рис. 1. По осі абсцис розташовані значення $(t_{\text{з},1} - t_{\text{з},2})$, тобто величини, що показують, наскільки одне вугілля в суміші відрізняється від іншого за величиною температури зайнання в абсолютних значеннях ($^{\circ}\text{C}$). По осі ординат розташовані значення $(t_{\text{з},\text{сум.ф}} - t_{\text{з},1})$, тобто величини, що показують наскільки фактичне значення температури зайнання суміші відрізняється від температури зайнання компонента, що характеризується більшою величиною температури зайнання з двох, наявних в цій суміші ($^{\circ}\text{C}$).

Таблиця 2
Технологічні властивості вугільних концентратів

№	Постачальник, країна	Марка	Технічний аналіз, %			Петрографічний склад, %					Показник відбиття вітриніту, %
			A ^d	S ^d _t	V ^{daf}	Vt	Sv	I	L	ΣOK	
1	ТОВ «Промугольсервис», РФ	Г	8,5	0,63	37,7	77	0	22	1	22	0,67
2	ТОВ «Ресурс», РФ	ГЖП	9,9	0,49	36,7	57	1	40	2	41	0,65
3	ЦЗФ «Абашевська», РФ	Ж	9,3	0,72	29,8	90	0	9	1	9	0,93
4	ЦЗФ «Східна», Казахстан	К+КЖ	10,1	0,59	26,1	64	1	33	2	34	1,08
5	ЦЗФ «Постниківська», Україна	К	8,4	1,19	28,3	93	0	6	1	6	1,16
6	ЦОФ «Свято-Варваринська», Україна	К	9,0	0,78	27,6	84	1	13	2	14	1,15
7	ш. «Бежановська», Україна	К	8,9	1,96	24,8	91	1	8	0	9	1,28
8	Р-з «Краснобродський», РФ	КС	7,4	0,43	23,8	34	1	64	1	65	1,02
9	Компанія «Барзаська», РФ	КС	7,4	0,36	20,7	31	1	68	0	69	1,15
10	«Pocahontas», США	ПС	8,1	0,85	20,0	69	0	31	0	31	1,51

Таблиця 3
Температура зайнання вугілля та його сумішей (50:50)

Номер досліду	Склад суміші	Температура зайнання, t _{зз} , °C			
		вихідне вугілля		т _{зз} , сум. ф	т _{зз} , сум. р
		t _{зз,1}	t _{зз,2}		
1	№1 + №5	388,0	367,0	375,0	377,5
2	№1 + №10	407,0	367,0	376,0	387,0
3	№2 + №3	385,0	369,0	366,0	377,0
4	№2 + №4	393,0	369,0	374,0	381,0
5	№2 + №6	390,0	369,0	370,0	379,5
6	№2 + №7	396,0	369,0	366,0	382,5
7	№2 + №8	399,0	369,0	379,0	384,0
8	№2 + №9	406,0	369,0	374,0	387,5
9	№3 + №4	393,0	385,0	382,0	389,0
10	№3 + №6	390,0	385,0	388,0	387,5
11	№3 + №8	399,0	385,0	386,0	392,0
12	№3 + №9	406,0	385,0	387,0	395,5
13	№5 + №10	407,0	388,0	392,0	397,5

Рис. 1 Залежність $(t_{zv,sum,\phi} - t_{zv,1})$ від $(t_{zv,1} - t_{zv,2})$

Графічна залежність, наведена на рис. 1, описується рівнянням першого ступеня, з коефіцієнтом детермінації, що дорівнює 94,3%.

$$(t_{zv,sum,\phi} - t_{zv,1}) = 2,35 - 0,86 \cdot (t_{zv,1} - t_{zv,2}) \quad (1)$$

Перетворення рівняння (1) дозволяє нам виявити математичну залежність впливу температур зайнання окремих компонентів на величину фактичної температури зайнання їх суміші (в співвідношенні 50:50):

$$t_{zv,sum,\phi} = 2,35 + 0,14 \cdot t_{zv,1} + 0,86 \cdot t_{zv,2} \quad (2)$$

де $t_{zv,1}$ – температура зайнання компонента суміші з більшою величиною температури зайнання, °C; $t_{zv,2}$ – температура зайнання компонента суміші з меншою величиною температури зайнання, °C.

Аналізуючи рівняння (2), можна прийти до висновку, що температура зайнання бінарної суміші (співвідношення 50:50) на 14 % визначається температурою зайнання вугілля з максимальною величиною температури зайнання і на 86 % – температурою зайнання вугілля з мінімальною температурою зайнання.

На рис. 2 наведена графічна залежність між фактичними значеннями температур зайнання бінарних сумішей (в співвідношенні 50:50) і розрахунковими, розрахованими за рівнянням (2).

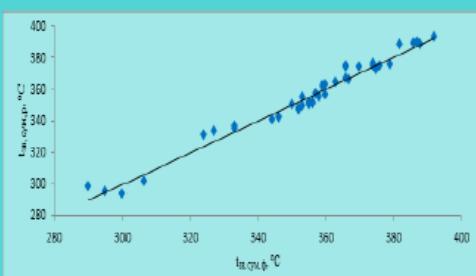


Рис. 2 Залежність між фактичними і розрахунковими значеннями температур зайнання бінарних сумішей (в співвідношенні 50:50).

Таблиця 4

Температура зайнання вугілля та його сумішей

Суміш	Склад суміші (номер компонента, співвідношення у відсотках)	Температура зайнання, °C	
		факт, $t_{zv,sum,\phi}$	розрахунок, $t_{zv,sum,p}$
1	№1 (0) + №5 (100)	388,0	388,0
	№1 (25) + №5 (75)	379,0	382,8
	№1 (50) + №5 (50)	375,0	377,5
	№1 (75) + №5 (25)	370,7	372,3
	№1 (100) + №5 (0)	367,0	367,0
2	№1 (0) + №10 (100)	407,0	407,0
	№1 (25) + №10 (75)	393,2	397,0
	№1 (50) + №10 (50)	382,0	387,0
	№1 (75) + №10 (25)	374,7	377,0
	№1 (100) + №10 (0)	367,0	367,0
3	№5 (0) + №10 (100)	407,0	407,0
	№5 (25) + №10 (75)	399,5	402,3
	№5 (50) + №10 (50)	392,0	397,5
	№5 (75) + №10 (25)	389,0	392,8
	№5 (100) + №10 (0)	388,0	388,0

Середнє квадратичне відхилення фактичних від розрахункових величин температур зайнання бінарних сумішей (в співвідношенні 50:50) становить $4,12^{\circ}\text{C}$.

Продовжуючи дослідження в цьому напрямку, нами були виконані визначення температур зайнання сумішій, до складу яких входило вугілья різного ступеня метаморфізму в різному процентному співвідношенні (0; 25; 50; 75 і 100 %). Результати виконаних досліджень наведені в табл. 4, а також у вигляді графіків на рис. 3-5.

Для вугілля, ближчого за стадіями метаморфізму (і відповідно за температурами зйомання), розбіжності між експериментальними і розрахунковими значеннями набагато менші, при цьому відсутні систематичні відхилення температури зйомання суміші в сторону значення, характерного для будь-якого з компонентів.

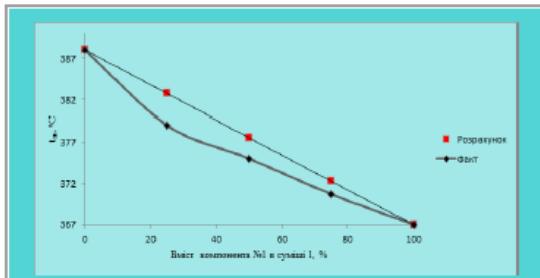


Рис. 3 Фактичні і розрахункові значення t_{3B} суміші 1

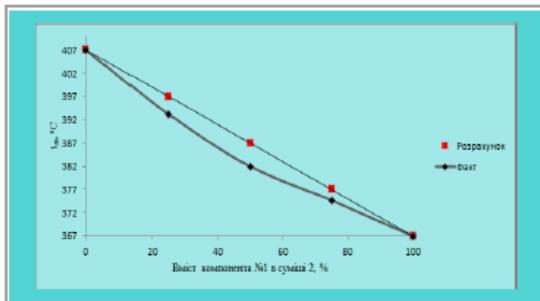


Рис. 4 Фактичні і розрахункові значення t_{3B} суміші 2

На наступному етапі була більш детально вивчена бінарна суміш компонентів, що найбільш різко відрізняються за температурою зймання – вугілля марок Г і ПС. Якісні характеристики даного вугілля наведені в табл. 5–7. Результати визначення температур зймання цієї бінарної суміші, в якій варіювали вміст компонентів від 0 до 100 % (з кроком 10 %), наведені на рис. 6 і в табл. 8.

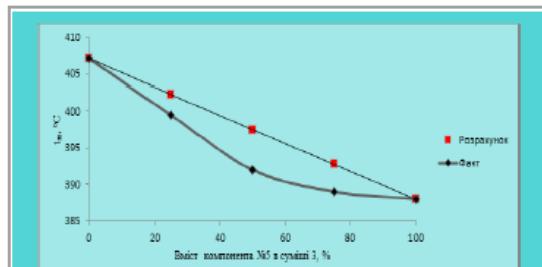


Рис. 5 Фактичні і розрахункові значення t_{3B} суміші 3

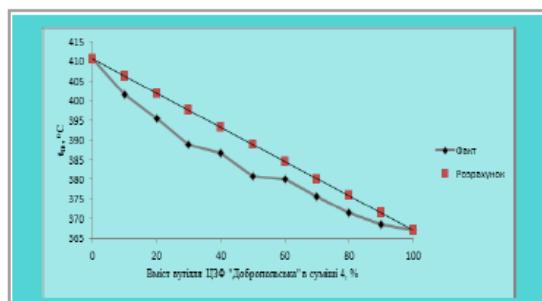


Рис. 6 Фактичні і розрахункові значення t_{3B} суміші 4

Отримані результати повністю узгоджуються з отриманими раніше результатами визначення температур зайнання двокомпонентних сумішей (рис. 3-5).

Для вирішення питання про те, наскільки вагомими є встановлені нами відхилення, необхідні дані щодо дисперсії визначення показника температури зайнання.

В цьому сенсі скористалися результатами, отриманими в ДП «УХІН» при розробці ДСТУ 7611: 2014 «Вугілля кам'яне. Метод визначення окиснення і ступеня окиснення» [4]. У цьому документі збіжність результатів, отриманих при випробуванні однієї і тієї ж проби в одній лабораторії, оцінюється рівнем допустимих розбіжностей не більше 2 °C. Для визначення показника окиснення (Δt) необхідні значення двох температур зайнмання (виходного і відновленого вугілля), помилки визначення яких накопичуються в помилку визначення показника окиснення. Внаслідок цього в якості оцінки величини дисперсії s показника температури зайнмання правомірні взяти $1/2$ від наведеного вище значення, а саме 1°C . Відповідно до відомого правилу сигм [5] нормально розподілена випадкова величина x з великою ймовірністю P приймає значення, близькі до свого математичного сподівання M , зокрема:

$$P\{-2\sigma \leq x - M \leq 2\sigma\} = 0,9545 \quad (3).$$

Таблиця 8

Температура зайнання вугілля і його суміші

Суміш	Склад суміші, %		Температура зайнання, °C	
	ЦВФ «Добропільська», Україна, марка «Г»	Росаентонс, США, марка «ПС»	Факт, $t_{\text{з}, \text{сум. ф}}$	Розрахунок, $t_{\text{з}, \text{сум. р}}$
4	0	100	410,6	410,6
	10	90	401,6	406,3
	20	80	395,5	401,9
	30	70	388,8	397,6
	40	60	386,6	393,2
	50	50	380,8	388,9
	60	40	380,1	384,6
	70	30	375,6	380,2
	80	20	371,6	375,9
	90	10	368,5	371,5
	100	0	367,2	367,2

У той же час з даних табл. 6 видно, що відхилення значень, розрахованих за правилом адитивності, від фактичних систематично перевищують величину двох помилок визначення. Це свідчить про невипадковість таких відхилень. Їх значимість можна оцінити за критерієм Стьюдента [6], відповідно до якого два вибіркових

середніх t значимо відрізняються одне від одного, якщо виконується умова:

$$\frac{\bar{x} - \bar{y}}{\sigma} > t_T \quad (4),$$

де t_T – табличне значення критерію Стьюдента, залежне від рівня значущості і кількості ступенів свободи.

Таблиця 5

Технологічні властивості вугільних концентратів

Постачальник, країна	Марка	Технічний аналіз, %			Пластометричні показники, мм		$t_{\text{з}}$
		A ^d	S ^d _t	V ^{daf}	x	y	
ЦВФ «Добропільська», Україна	Г	8,7	1,26	37,5	36	13	367,2
ЦВФ «Дуванська», Україна	Ж	8,1	1,26	32,1	12	21	379,5
ЗФ «Свято-Варваринська» (ПрАТ «Донецьксталь»), Україна	К	8,1	0,75	27,6	10	14	388,8
Росаентонс, США	ПС	7,1	0,82	17,7	2	12	410,6

З використанням цього критерію оцінили значимість відхилень від нуля різниць значень, розрахованих за правилом адитивності, від фактичних. Середнє значення, розраховане за даними табл. 8, становить 6,5 °C = 0. Табличне значення критерію Стьюдента для рівня значущості 0,05 і кількості ступенів свободи n = 8 (на одиницю менше кількості дослідів на бінарних

сумішах) становить 2,31, тобто значно менше відношення різниці порівнованих середніх до вибіркової дисперсії. Це з довірчою ймовірністю 95 % свідчить про значущість відхилень розрахункових і фактичних значень температури зайнання бінарних вугільних сумішей.

Таблиця 6

Петрографічні характеристики вугільних концентратів

Постачальник, країна	Марка	Петрографічний склад, %					Середній показник відбиття вітриніту, %	Стадії метаморфізму вітриніту, %						
								менше 0,50	0,50–0,79	0,80–0,89	0,90–1,19	1,20–1,49	1,50–1,69	1,70–2,59
		маки вугілля, що умовно відповідають стадіям метаморфізму вітриніту												
		Vt	Sv	I	L	ΣOK	R _o	D	DГ+Г	ГЖО+ГЖ	Ж	К	ПС	T
ЦЗФ «Добропільська», Україна	Г	69	0	22	9	22	0,77	0	68	21	11	0	0	0
ЦЗФ «Дуванська», Україна	Ж	87	1	8	4	9	1,01	0	0	5	94	1	0	0
ЗФ «Свято-Варваринська» (ПрАТ «Донецьксталь»), Україна	К	87	0	10	3	10	1,20	0	0	0	51	48	1	0
Pocahontas, США	ПС	72	1	27	0	28	1,56	0	0	0	0	26	67	7

Таблиця 7

Елементний склад досліджених вугільних концентратів

Постачальник, країна	Марка	Елементний склад, %				
		C ^{daf}	H ^{daf}	N ^{daf}	S _t ^d	O _d ^{daf}
ЦВФ «Добропільська», Україна	Г	84,39	5,75	1,83	1,26	6,77
ЦВФ «Дуванська», Україна	Ж	86,09	5,54	1,84	1,26	5,27
ЗФ «Свято-Варваринська» (ПрАТ «Донецьксталь»), Україна	К	87,41	5,12	1,71	0,75	5,01
Pocahontas, США	ПС	90,23	4,64	1,24	0,82	3,07

Отримані експериментальні дані можуть бути, на нашу думку, пояснені з наступних позицій. На підставі загальнозвизнаних уявлень [7] для початку процесу горіння необхідне підведення зовнішньої енергії. При цьому в сумішах в першу чергу займаються ті компоненти, для яких необхідно підвести мінімальну кількість енергії, тобто з меншою температурою займання. Кількості енергії, що виділяється при загорянні цих компонентів, з надлишком вистачає і для загоряння більш важкозаймистого компонента, що і призводить до займання суміші в цілому.

Результати дослідження, на нашу думку, мають практичне значення. Зокрема, при спалюванні пилоподібного вугілля на електростанціях для забезпечення необхідних властивостей палива широко застосовують паливні суміші, наприклад 90 % антрациту і 10 % газового вугілля [8]. В якості пиловугільного палива в су-

часних доменних печах використовується суміш з 70 % пісного і 30 % газового вугілля [9]. При отриманні, зберіганні і використанні таких сумішей необхідно враховувати можливість зниження їх температури займання в порівнянні з розрахованою за правилом адитивності. Це дозволить не тільки досягти заданих технологічних параметрів, а й забезпечити вибухопожежо-безпеку роботи обладнання.

З урахуванням останніх тез становить науковий і практичний інтерес визначити фактичні значення температур займання вугільної суміші, до складу якої входять вугілля марки «Г» і антрацит (суміш 5), а також співставити їх з розрахунковими, отриманими за правилом адитивності.

Показники якості вугілля марки «Г» і антрациту наведені в табл. 9.

Таблиця 8

Технологічні властивості вугільних концентратів

Марка	Технічний аналіз, %			Петрографічний склад (без мінеральних домішок), %					Середній показник відбиття вітриніті, %	Температура зайнання, °C
	A ^d	S ^d _t	V ^{daf}	Vt	Sv	I	L	ΣOK		
Г	5,1	0,71	41,3	96	0	3	1	3	0,66	346,1
А	8,4	2,97	4,0	Не визначався					2,89	410,0

Внаслідок того, що верхня границя крупності пиловугільного палива, що подається на котли ТЕС або фурми доменних печей, не повинна бути більше від 0,075 мм [10], додатково визначали температуру зайнання вугільних сумішей, подрібнених до змісту 100 % класу менше від 0,075 мм.

Результати визначення температур зайнання бінарної суміші вугілля марки «Г» і антрациту, в якій варіюю-

вали вміст компонентів від 0 до 100 % (з кроком 10 %), наведені на рис. 7 і в табл. 10.

Аналізуючи наведений табличний і графічний матеріали, можна зробити висновок, що температура зайнання суміші газового вугілля і антрациту знаходить-ся в такій самій залежності, як і для коксівного вугілля, а саме: фактичне значення температури зайнання суміші відхиляється в сторону вугілля з меншою темпера-турою зайнання.

Таблиця 9

Температура зайнання вугілля і його сумішей

Суміш	Склад суміші, %		Температура зайнання, °C		
	вугілля марки «Г»	антрацит	факт, t _{zv} , сум, ф		розврахунок, t _{zv} , сум, р
			<0,2 мм	<0,075 мм	
5	0	100	410,0	410,0	410,0
	10	90	392,0	384,5	403,61
	20	80	381,6	377,5	403,61
	30	70	374,4	371,1	397,22
	40	60	371,6	365,2	390,83
	50	50	361,1	360,5	384,44
	60	40	353,7	357,7	378,05
	70	30	352,3	353,2	371,66
	80	20	350,0	349,2	365,27
	90	10	348,2	347,3	358,88
	100	0	346,1	346,1	346,1

Також необхідно відзначити, що внаслідок того, що додаткове подрібнення вугілля призводить до зростання його реакційної поверхні, значення фактичної температури зайнання суміші вугілля в подрібненні менше 0,075 мм ще сильніше відхиляються в сторону вугілля з меншою температурою зайнання, в порівнянні з подрібненням менш 0,2 мм.

З огляду на викладене, представляє науковий і практичний інтерес прогнозування температури зайнання суміші, в яку входить понад 2-х компонентів. Далі в роботі наведені результати дослідження щодо визначення температур зайнання вугільної суміші, що складається з 3-х і більше компонентів.

Для приготування дослідних вугільних сумішей використовували: високолеткий вугільний компонент зі зниженою температурою зайнання (ЦВФ «Добропільська», марка «Г»); низьколеткий вугільний компонент з підвищеною температурою зайнання (Pocahontas, марка «ПС»), а також суміш (50:50) вугілля середньої стадії метаморфізму (ЦВФ «Дуванська», марка «Ж») і ЗФ «Свято-Варваринська», марка «К»), що характеризується проміжними значеннями виходу летких речовин і температури зайнання.

Для побудови поліноміальної моделі користувалися симплексно-решітчастим методом планування експерименту [6], що надійно зарекомендував себе для вирішення практичних завдань. Зокрема, даний метод

був успішно застосований для оптимізації сировинної бази Маріупольського коксохімічного заводу [11].

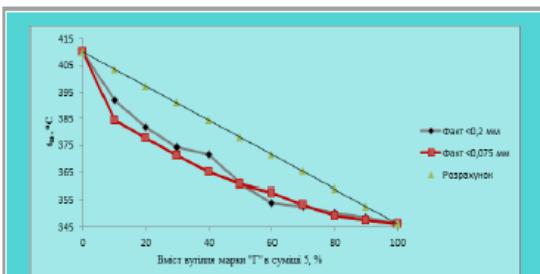


Рис. 6 Фактичні і розраховані значення t_{zv} суміші 5

У табл. 5–7 наведені технологічні властивості, петрографічна характеристика та елементний склад використаного для приготування суміші вугілля.

При використанні симплексно-решітчастого планування для побудови моделі другого ступеня (трикомпонентна суміш) ставиться шість дослідів. План цього експерименту наведено в табл. 11.

Перевагою плану, наведеного в табл. 11, є можливість не обмежуватися отриманням тільки лінійної моделі, а при необхідності за тими ж експериментальними даними побудувати модель другого порядку (наприклад, якщо лінійна модель виявиться неадекватною).

У табл. 12 наведені склади дослідних сумішей, а також їх фактичні та розрахункові температури зайнання. Розрахункові температури зайнання суміші були отримані за правилом адитивності. Аналізуючи дані, наведені в табл. 12, можна підтвердити зроблений раніше висновок про те, що температура зайнання не є адитивним показником.

Таблиця 10

План експерименту для побудови квадратної моделі для трикомпонентної суміші

Дослід	Вміст компонентів			Відгук
	X ₁	X ₂	X ₃	
1	1	0	0	Y ₁
2	0	1	0	Y ₂
3	0	0	1	Y ₃
4	½	½	0	Y ₁₂
5	½	0	½	Y ₁₃
6	0	½	½	Y ₂₃
7	1/3	1/3	1/3	Y ₁₂₃

Для прогнозу температур зайнання трикомпонентних сумішей було розроблено рівняння (5), що дозволяє за даними процентної участі вугільних компонентів з мінімальним, проміжним і максимальним значенням температури зайнання, прогнозувати температуру зайнання всієї суміші:

$$t_{zv, \text{сум.ф}} = 41,054 \cdot x_1 + 40,8216 \cdot x_{12} + 40,5244 \cdot x_2 - 3699,65 \quad (5),$$

де x_1 – участь в суміші компонента з максимальною температурою зайнання, %; x_{12} – участь в суміші компонента з проміжною температурою зайнання, %; x_2 – участь в суміші компонента з мінімальною температурою зайнання, %.

Коефіцієнт детермінації отриманої залежності становить 91,0 %, а середнє квадратичне відхилення дорівнює 4,6 °C.

Цікавим є зіставити значення температур зайнання трикомпонентних сумішей різного компонентного складу, розрахованих за правилом адитивності і за рівнянням (5). З цією метою склали 21 варіант модельних трикомпонентних сумішей, до складу яких входили досліджені нами вугілля (табл. 5–7) в різному процентному співвідношенні з кроком в 20 %.

На рис. 7 наведена графічна залежність між значеннями температур зайнання модельних трикомпонентних сумішей, розрахованих за правилом адитивності і за рівнянням (2).

Таблиця 11

Значення температур зайнання складених трикомпонентних сумішей

Номер досліду	Склад суміші, %			Температура зайнання, °C	
	ЦЗФ «Добропільська», Україна, марка «Г»	ЦЗФ «Дуванська», Україна, марка «Ж» + ЗФ «Свято-Варваринська», Україна, марка «К»	Росахонтас, США, марка «ПС»	факт, $t_{zv, \text{сум, ф}}$	розрахунок, $t_{zv, \text{сум, р}}$
1	100	0	0	367,2	367,2
2	0	100	0	383,4	383,4
3	0	0	100	410,6	410,6
4	50	50	0	372,2	376,8
5	50	0	50	375,9	388,9
6	0	50	50	392,8	398,5
7	33,3	33,3	33,3	379,6	388,1

Таблиця 12
Технологічні властивості вугільних концентратів

Постачальник, країна	Марка	Технічний аналіз, %			Пластометричні показники, мм		Температура зайнання, °C	Петрографічний склад (без мінеральних домішок), %					Середній показник відбиття вітриниту, %
		A ^d	S ^d _t	V ^{daf}	x	y		t_{zv}	Vt	Sv	I	L	ΣOK
ЦЗФ «Щедрухінська», РФ	Г	9,0	0,42	39,4	31	10	363,3	82	0	16	2	16	0,61
ЦЗФ «Абашевська», РФ	Г+ГЖО	7,4	0,78	37,5	37	21	367,8	94	0	6	0	6	0,80
ЦЗФ «Самсонівська», Україна	Ж	8,7	2,49	31,2	38	18	381,6	89	0	9	2	9	1,02
Carter Roag, США	Ж	8,6	0,82	31,1	22	20	382,1	72	0	23	5	23	1,01
Wellmore, США	Ж	6,9	1,10	33,2	12	22	375,9	71	0	24	5	24	0,94
Oaky North, Австралія	ЮЖ	9,1	0,63	26,3	7	20	397,8	85	0	15	0	15	1,20
ЦЗФ «Донецьксталь», Україна	К	8,9	0,74	27,9	9	15	384,0	85	1	11	3	12	1,19
ЦЗФ «Самсонівська», Україна	К	9,0	1,65	27,1	9	21	389,8	94	0	5	1	5	1,23
Teck Premium, Канада	К	9,1	0,48	26,3	28	13	395,0	67	0	32	1	32	1,11
Росахонтас, США	ПС	9,0	0,78	18,0	12	11	408,0	72	0	28	0	28	1,51

Представлена графічна залежність описується рівнянням (6), коефіцієнт детермінації якого дорівнює 98,54 %:

$$t_{zv, \text{сум, ф}} = 1,2139 \cdot t_{zv, \text{сум, ад}} - 90,949, \quad (6)$$

де $t_{zv, \text{сум, ф}}$ – фактична температура зайнання трикомпонентної вугільної суміші, розрахована за рівнянням (5), °C; $t_{zv, \text{сум, ад}}$ – температура зайнання трикомпонентної

вугільної суміші, розрахована за правилом адитивності, °C.

Аналіз графічної (рис. 7) і математичної (рівняння 6) залежностей свідчить про те, що фактична температура зайнання трикомпонентних вугільних сумішей, як у випадку з двокомпонентними, відхиляється в бік вугілля з меншою температурою зайнання.

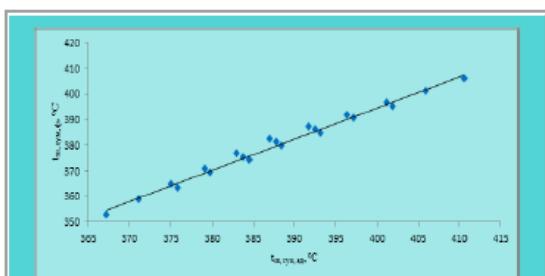


Рис. 7 Залежність між значеннями температур зайнання модельних трикомпонентних сумішів, розраховані за правилом адитивності і за рівнянням (5)

На нашу думку, рівняння (6) можна використовувати при прогнозі температури зайнання багатокомпонентних сумішей за умови, що є відомими температури зайнання вугільних компонентів, котрі входять в досліджувані суміші.

Для перевірки висловленого припущення були складені 4 варіанти багатокомпонентних вугільних сумішей (табл. 12–14) з відомими значеннями температур зайнання вугілля, що входять до їх складу.

У табл. 15 наведені фактичні значення температур зайнання вугільних шихт, а також температури зайнання, розраховані за методом адитивності і за рівнянням (6).

Таблиця 13

Марочний і компонентний склади дослідних вугільних шихт

Постачальник, країна	Марка за ГОСТ 25543-88	Варіанти шихт			
		1	2	3	4
ЦЗФ «Щедрухінська», РФ	Г	18	18	15	15
ЦЗФ «Абашевська», РФ	Г+ГЖП	0	12	15	15
ЦЗФ «Самсонівська», Україна	Ж	0	0	0	15
Carter Roag, США	Ж	20	10	5	10
Wellmore, США	Ж	7	10	7	8
Oaky North, Австралія	КЖ	5	0	0	0
ЦЗФ «Донецьксталь», Україна	К	10	10	15	15
ЦЗФ «Самсонівська», Україна	К	6	6	10	10
Teck Premium, Канада	К	22	22	22	5
Pocahontas, США	ПС	12	12	11	7
Разом		100	100	100	100

Таблиця 14

Технологічні властивості дослідних вугільних шихт

Варіант шихти	Технічний аналіз, %			Пластометричні показники, мм		Темпера-тура зайнання, °C	Петрографічний склад (без мінеральних домішок), %					Середній показник відбиття вітриніту, %
	A ^d	S _t ^d	V ^{daf}	x	y		Vt	Sv	I	L	Σ OK	
1	8,8	0,72	29,3	20	15	374,0	76	0	22	2	22	1,06
2	8,6	0,73	30,4	22	16	376,0	78	0	20	2	20	1,02
3	8,6	0,77	30,0	22	16	376,5	78	0	18	2	19	1,04
4	8,5	1,08	31,5	24	17	372,3	83	0	15	2	15	1,00

Таблиця 15

Фактичні і розраховані значення температур зайнання дослідних шихт

Варіант	Температура зайнання, $t_{\text{зв}}$, °C		
	факт	розрахунок за методом адитивності	розрахунок за (б)
1	374,0	385,7	377,3
2	376,0	383,0	374,0
3	376,5	383,4	374,5
4	372,3	380,1	370,5

Виходячи з наведених у табл. 15 даних можна стверджувати, що фактичні температури зайнання вугільних сумішів менші від їх середньозважених значень, розрахованих по адитивності, і досить близькі до значень, отриманими за рівнянням (6).

Практичне значення отриманих результатів полягає в тому, що вони дозволяють прогнозувати температури зайнання реальних виробничих шихт коксохімічних підприємств, що містять в своєму складі принципово ті ж марки вугілля, які були використані нами при виконанні досліджень. Це має велике значення з точки зору як технології, так і пожежної безпеки.

На підставі виконаних досліджень можна сформулювати такі основні висновки:

1. Визначено температури зайнання бінарних, три-та багатокомпонентних вугільних сумішей, до складу яких входить вугілля різного ступеня метаморфізму в різному процентному співвідношенні.

2. Встановлено наявність систематичних відхилень фактичних значень температур зайнання сумішів від розрахованих за правилом адитивності в сторону вугілля з меншою температурою зайнання. Методами математичної статистики доведено, що ці відхилення носять значимий невипадковий характер.

3. Виявлено математичні залежності, що дозволяють за даними значень температур зайнання окремих компонентів прогнозувати величину температури зайнання їх суміші.

4. Висловлено припущення, що в сумішах, в першу чергу, займається компонент з меншою температурою зайнання, а енергія, котра виділилася при цьому, витрачається на загоряння більш важкоzайністого компонента, що призводить до зайнання суміші в цілому.

тан, Н.А. Десна, В.Н. Назаров, Ю.В. Николайчук // Кокс и химия. – 2016. – № 8. – С. 2-8.

2. Веселовский В.С. Химическая природа горючих ископаемых / В.С. Веселовский. – М.: Издательство АН СССР. 1955. – 424 с.

3. Заїквара В.Г. Организация хранения коксующихся углей. ГНТИ литературы по черной и цветной металлургии / В.Г. Заїквара. – Харьков: 1959. – 254 с.

4. ДСТУ 7611:2014 Вугілля кам'яне. Метод визначення окиснення та ступеня окиснення. – К.: ДП «УкрНДНЦ», 2014. – 8 с.

5. Королюк В.С. Справочник по теории вероятностей и математической статистике / В.С. Королюк, Н.И. Портенко, А.В. Скорогод, А.Ф. Турбин. – М.: Наука, 1985. – 640 с.

6. Винарский М.С. Планирование эксперимента в технологических исследованиях / М.С. Винарский, М.В. Дурье. – К.: Техника, 1975. – 168 с.

7. Семенов Н.Н. Цепные реакции / Н.Н. Семенов – М.: Наука, 1986. – 535 с.

8. Филиппенко Ю.Н. Подготовка угольного топлива для пылевидного сжигания на тепловых электростанциях / Ю.Н. Филиппенко, П.Т. Склар, Е.В. Харлова Е.В. / Збагачення корисних копалин: Наук.-техн. зб. Вип. 53 (94). – Дніпропетровськ: Нац. горн. ун-т, 2013. – С. 24-28.

9. Дроздник И.Д. Угли для коксования и пылеугольного топлива / И.Д. Дроздник, А.Г. Старовойт, В.Г. Гусак [и др.]. – Харьков: ИПЦ «Контраст», 2011. – 188 с.

10. Товаровский И.Г. Доменная плавка с вдуванием продуктов газификации углей / И.Г. Товаровский, А.Е. Меркулов. – К.: Наукова думка, 2016. – 222 с.

11. Каftan Yu.S. Raw material base optimization in coke manufacture / Yu.S. Kaftan, M.S. Sheptovskij, E.V. Minenko, I.V. Shulga, Yu.V. Teleshev, V.I. Kindyakov, M.I. Babanskij, A.N. Albulov // Stal'. – 1997. – № 5. – Р. 2-6.

Рукопис надійшов до редакції 02.10.2017

Бібліографічний список

- Мирошинченко Д.В. Температура возгорания углей. Сообщение 1. Связь с показателями состава, строения и свойств / Д.В. Мирошинченко, Ю.С. Каф-

IGNITION TEMPERATURE OF COAL. COAL BLENDS

© D.V. Miroshnichenko, Doctor of Technical Sciences, I.V. Shulga, PhD in technical sciences, Yu.S. Kaftan, PhD in technical sciences, N.A. Desna, PhD in technical sciences (SE "UKHIN"), Yu.V. Nicolaichuk (SHEI "DDPU")

The ignition temperatures has been determined of binary, three- and multicomponent coal blends, which consisted of a variable percentage of coals of different degrees of metamorphism.

It has been proved that the actual ignition temperatures of multicomponent coal blends do not correspond to those calculated according to the additivity rule, but are deflected towards the coal with a lower ignition temperature. Using the mathematical statistics it has been shown that these deviations are of a non-random nature.

A mathematical dependence has been revealed that allows one to predict the value of the ignition temperature of two-, three- and multicomponent coal blends by using the values of the ignition temperature of individual components.

It is suggested that the component with a lower ignition temperature ignites firstly in the coal blends. The energy released in this process is consumed to ignite the more hardly ignitable component, and this results in ignition of the blend as a whole.

Keywords: coal, coal blends, ignition temperature, additivity, fire- and explosion hazard.

ТЕМПЕРАТУРА ВОСПЛАМЕНЕНИЯ УГЛЯ. УГОЛЬНЫЕ СМЕСИ

© Д.В. Мирошниченко, д.т.н., И.В. Шульга, к.т.н., Ю.С. Кафтан, к.т.н., Н.А. Десна, к.т.н. (ТП «УХИН»), Ю.В. Николайчук (ГВУЗ «ДГПУ»)

Определены температуры воспламенения бинарных, трех- и многокомпонентных угольных смесей, в состав которых входят угли различной степени метаморфизма с переменным процентным соотношением.

Установлено, что фактические значения температуры воспламенения многокомпонентных угольных смесей не соответствуют значениям, рассчитанным по аддитивности, а отклоняются в сторону угля с меньшей температурой воспламенения. Методами математической статистики показано, что эти отклонения носят значимый неслучайный характер.

Выявлена математическая зависимость, позволяющая по данным значений температур воспламенения отдельных компонентов прогнозировать величину температуры воспламенения в бинарных, трех- и многокомпонентных угольных смесях.

Высказано предположение, что в смесях, в первую очередь, воспламеняется компонент с меньшей температурой воспламенения, причем выделившаяся энергия расходуется на воспламенение более трудновоспламеняющегося компонента, что приводит к возгоранию смеси в целом.

Ключевые слова: уголь, многокомпонентные угольные смеси, температура воспламенения, аддитивность, пожаро- и взрывоопасность.

