

## **ВИКОНАННЯ КУРСОВОЇ РОБОТИ СТУДЕНТАМИ ХІМІЧНИХ СПЕЦІАЛЬНОСТЕЙ**

**Волкова О.І., Приседський В.В., Мнускіна І.В.**

**ДВНЗ «Донецький національний технічний університет»**

**E-mail: [prisedsky@feht.dgutu.donetsk.ua](mailto:prisedsky@feht.dgutu.donetsk.ua)**

*Викладена методика виконання курсової роботи із загальної хімії для студентів хімічних спеціальностей. Обговорені особливості розрахунку кінетичних і термодинамічних параметрів гомогенної реакції.*

*Изложена методика выполнения курсовой работы по общей химии для студентов химических специальностей. Обсуждены особенности расчета кинетических и термодинамических параметров гомогенной реакции.*



Для студентів першого курсу хімічних спеціальностей, як правило, планується виконання курсової роботи із загальної хімії, що припускає виконання певного об'єму експериментальної роботи. Такий вид навчальної діяльності сприяє закріпленню знань з курсу, що вивчається, знайомить студентів з основними прийомами обробки отриманої інформації. У провідних вузах України і СНД, таких як МГУ ім. М.В. Ломоносова або Київського університету ім. Тараса Шевченка, з цієї курсової роботи починається подальший індивідуальний цикл наукової роботи студента.

В той же час у всіх вузах СНД великі проблеми пов'язані з оснащенням хімічних кафедр необхідними пристроями і достатньою кількістю реактивів. У цих умовах представляє інтерес така організація курсової роботи, коли експериментальні результати наводяться як початкові дані – у якості завдання на курсову роботу. Подібний підхід достатньо обґрунтований, оскільки не виключає складну частину роботи з обробки великого масиву експериментальних даних і допомагає забезпечити формування цілісного уявлення про основні розділи курсу загальної хімії.

Метою розробленою нами курсової роботи є визначення кінетичних і термодинамічних параметрів гомогенної реакції, а початковими даними явля-

ються «експериментальні дані» із залежності концентрації речовини в реакційній суміші від часу і склад після досягнення рівноваги .

**1. Розрахунок початкових даних для курсової роботи.** При формуванні масиву початкових даних для курсової роботи було вибрано п'ять реакцій в газовій фазі, що наведені в табл.1.

Вибір саме цих реакцій обумовлений наявністю надійних відомостей про їх кінетичні і термодинамічні параметри, а також тим, що вони описуються рівняннями гомогенної кінетики як першого, так і другого і третього порядків. Крім того, для них можливо знайти зручні діапазони температур, в межах яких концентрації реагентів змінюються в достатньо широкому інтервалі (що зручно при вивченні кінетики) за часи, що обчислюються секундами і хвилинами. Це дозволяє моделювати кінетичний експеримент, що реально протікає в лабораторних умовах. Важливо, що в цих же температурних інтервалах константи рівноваги також змінюються достатньою мірою, щоб дати матеріал для розрахунку термодинамічних параметрів реакції.

Таблиця 1  
Реакції і їх кінетичні і термодинамічні параметри

| № | Реакції   | Порядок | Параметри рівняння Ареніуса                                   |                            | Термодинамічні властивості |                            |
|---|---|---------|---|----------------------------|----------------------------|----------------------------|
|   |   |         | A   | E <sub>A</sub><br>кДж/моль | ΔH° <sub>298</sub><br>кДж  | ΔS° <sub>298</sub><br>Дж/К |
| 1 | C <sub>2</sub> H <sub>5</sub> Br <sub>(г)</sub> → C <sub>2</sub> H <sub>4(г)</sub> + HBr <sub>(г)</sub> | 1       | 7,2·10 <sup>13</sup><br>с <sup>-1</sup>                       | 218                        | 78,6                       | 130,6                      |
| 2 | H <sub>2(г)</sub> + J <sub>2(г)</sub> → 2HJ <sub>(г)</sub>  | 2       | 1,6·10 <sup>11</sup><br>л/(моль·с)                            | 165,5                      | -10,36                     | 21,4                       |
| 3 | 2HJ <sub>(г)</sub> → H <sub>2(г)</sub> + J <sub>2(г)</sub>  | 2       | 9,2·10 <sup>10</sup><br>л/(моль·с)                            | 186,4                      | 10,36                      | -21,4                      |
| 4 | 2NO <sub>2(г)</sub> → 2NO <sub>(г)</sub> + O <sub>2(г)</sub>  | 2       | 9,4·10 <sup>9</sup><br>л/(моль·с)                             | 112,6                      | 112,96                     | 145,2                      |
| 5 | 2NO <sub>(г)</sub> + Cl <sub>2(г)</sub> → 2NOCl <sub>(г)</sub>  | 3       | 4,6·10 <sup>3</sup><br>л <sup>2</sup> /(моль <sup>2</sup> ·с) | 15,5                       | -75,56                     | -116                       |

Вихідними даними були результати уявних кінетичних дослідів, проведених в ізобарних умовах при п'яти різних температурах і при стехіометричному співвідношенні реагентів (для реакцій (2) і (5)). Для отримання масиву вихідних даних розраховували «експериментальні точки» на кінетичній кривій. Для цього користувалися інтегральними рівняннями гомогенної кінетики.

Для реакції (1) першого порядку диференціальне кінетичне рівняння має вигляд

$$\frac{dc}{d\tau} = -kc.$$

Інтегруючи за початкової умови  $c_{\tau=0} = c_0$ , отримуємо

$$c = c_0 e^{-k\tau},$$

де  $c$  – поточна концентрації речовини;  $\tau$  – час протікання реакції;  $c_0$  – константа швидкості реакції першого порядку.

Величини констант швидкості при різних температурах обчислювали за рівнянням Ареніуса з використанням наведених в табл.1 кінетичних параметрів: енергії активації  $E_A$  і передекспоненціального множника  $A$ :

$$k = A \exp(-E_A/RT).$$

Початкове значення концентрації вихідної речовини  $c$  підбирали так, щоб загальний тиск при протіканні реакції був близьким до атмосферного.

Для визначення рівноважних концентрацій речовин величину константи рівноваги при вказаних значеннях температур знаходили з рівняння ізобар хімічної реакції:

$$\Delta G_T^o = \Delta H_T^o - T \cdot \Delta S_T^o = -RT \ln K_p.$$

При обчисленні енергії Гіббса реакції вважали, що ентальпія і ентропія реакції слабо залежать від температури, тому для розрахунків використовували табличні значення ентальпій і ентропій при  $T = 298$  К.

По розрахованих значеннях  $K_p$  знаходили рівноважні значення ступеня перетворення  $\alpha$ , а потім і рівноважні концентрації учасників реакції. Для цього необхідно спочатку виразити  $K_p$  через  $\alpha$ .



число молей  $n$  на даний момент реакції, моль

$$(1 - \alpha)n_0 \quad \alpha n_0 \quad \alpha n_0$$

підсумкове число молей, моль

$$(1 - \alpha)n_0 + \alpha n_0 + \alpha n_0 = (1 + \alpha)n_0$$

поточні парціальні тиски  $p_i = X_i P$ , атм

$$\frac{(1-\alpha) \cdot P}{(1+\alpha)} \quad \frac{\alpha \cdot P}{(1+\alpha)} \quad \frac{\alpha \cdot cP}{(1+\alpha)}$$

Звідси

$$K_p = \frac{\alpha^2 \cdot P}{1 - \alpha^2} \quad i \quad \alpha = \sqrt{\frac{K_p}{K_p + P}}$$

Результати розрахунків вихідних даних одного з варіантів для реакції (1) представлені як приклад в табл.2.

Чотири інших варіантів вихідних даних для цієї реакції були отримані при варіюванні температури ізотермічних дослідів і початкових концентрацій реагентів. Аналогічно по п'ять різних варіантів було розраховано і для кожної з інших реакцій, що вивчалися, – всього 25 варіантів.

Інтегральні кінетичні рівняння, необхідні для цих розрахунків, розрізняються для реакцій різного порядку.

Диференціальне кінетичне рівняння для реакції другого порядку має вигляд

$$\frac{dc}{d\tau} = -kc^2.$$

Після розділення змінних і інтеграції обох частин рівняння для початкової умови  $c_{\tau=0} = c_0$  його інтегральне рівняння можна записати так

$$c = \frac{1}{\frac{1}{c_0} + k\tau}.$$

Для реакції третього порядку (реакція (5)) маємо:

$$\frac{dc}{d\tau} = -kc^3$$

і інтегральне рівняння, необхідне для розрахунку кінетичної кривої, приймає вигляд:

$$c = \sqrt{\frac{1}{2k\tau + c_0^{-2}}}$$

Таблиця 2

**Варіант.** Експериментальні дані вивчення кінетики і равновесий реакції  $C_2H_5Br \rightarrow C_2H_4 + HBr$ . Начальні умови:  $c(C_2H_5Br) = 0,0160$  моль/л при  $\tau = 0$ .

| Час, хвилини                 | Вміст бромоводню $c(HBr)$ , $10^{-4}$ моль/л, у вказаний момент часу при температурі, $^{\circ}C$ , і тиску, атм |                              |                              |                              |                              |                              |
|------------------------------|--|------------------------------|------------------------------|------------------------------|------------------------------|------------------------------|
|                              | 400 $^{\circ}C$<br>0,884 атм   | 410 $^{\circ}C$<br>0,897 атм | 420 $^{\circ}C$<br>0,910 атм | 430 $^{\circ}C$<br>0,923 атм | 440 $^{\circ}C$<br>0,936 атм | 450 $^{\circ}C$<br>0,949 атм |
| 0                            | 0  | 0                            | 0                            | 0                            | 0                            | 0                            |
| 2                            | 0,81   | 1,43                         | 2,47                         | 4,19                         | 6,94                         | 11,22                        |
| 5                            | 2,01   | 3,52                         | 6,02                         | 10,06                        | 16,23                        | 25,18                        |
| 10                           | 3,97   | 6,88                         | 11,60                        | 18,86                        | 29,17                        | 42,44                        |
| 15                           | 5,89   | 10,10                        | 16,75                        | 26,54                        | 39,47                        | 54,26                        |
| 20                           | 7,74   | 13,18                        | 21,51                        | 33,27                        | 47,71                        | 62,36                        |
| 25                           | 9,56   | 16,12                        | 25,92                        | 39,14                        | 54,26                        | 67,91                        |
| 30                           | 11,32  | 18,93                        | 29,99                        | 44,28                        | 59,48                        |                              |
| 40                           | 14,73  | 24,18                        | 37,24                        | 52,70                        | 66,96                        |                              |
| 50                           | 17,97  | 28,99                        | 43,44                        | 59,14                        |                              |                              |
| 60                           | 21,05  | 33,38                        | 48,74                        | 64,05                        |                              |                              |
| Після встановлення рівноваги | 76,90  | 77,40                        | 77,80                        | 78,20                        | 78,40                        | 78,70                        |

Зрозуміло, необхідно, зважати на специфіку кожної реакції при розрахунках рівноважних концентрацій через константу рівноваги. Наприклад, для реакції (4)  $2NO_{(g)} \rightarrow 2NO_{(g)} + O_{2(g)}$

$$K_p = \frac{\alpha_3 \cdot P}{2(1-\alpha)^2 \cdot [1 + (1/2)\alpha]}$$

**2. Завдання і порядок виконання курсової роботи.** Завдання на виконання курсової роботи сформульоване таким чином.

Вихідними даними для курсової роботи є результати експериментального вивчення ізотермічної кінетики і рівноваги реакції, що протікає при постійному тиску в газовій фазі. Необхідно провести обробку експериментальних даних і розрахувати: невідомі концентрації вихідних речовин і продуктів в реакційній суміші; порядок реакції; енергію активації і передекспоненціальний множник в рівнянні Ареніуса; константи рівноваги при вказаних температурах; зміни енталпії і ентропії в реакції (допускаючи, що можна нехтувати їх залежністю від температури).

Рекомендується наступний порядок виконання роботи.

1. Розрахувати концентрації всіх речовин в реакційній суміші в різні моменти часу.

2. Побудувати на графіці кінетичні криві – залежності концентрацій реагентів і продуктів від часу.

3. Вибравши одну з температур, визначити графічно швидкість реакції в початковий момент часу, а також не менше чим в чотирьох інших моментах часу. Знайти порядок реакції з нахилу експериментальної залежності швидкості  $v$  від концентрації  $z$  в координатах  $\lg v - \lg c$ . Проаналізувати, чи відноситься знайдене значення до загального порядку реакції або до порядку за одним з реагентів. Оцінити похибку визначення.

4. Визначити графічно початкові швидкості в дослідах при інших температурах (альтернативно, можна визначити швидкості при різних температурах і в інший момент часу, але у будь-якому випадку необхідно визначити концентрації реагентів у цей момент). Розрахувати константи швидкості.

5. Нанести отримані дані на аррениусовский графік  $\lg k - 10^3/T$ , визначити графічно величину енергії активації і розрахувати передекспоненціальний множник.

6. Розрахувати величини констант рівноваги при різних температурах. Відповісти на питання, що можна сказати про відмінність  $K_p$  і  $K_c$  в цьому випадку?

7. Побудувати на графіці температурну залежність константи рівноваги в координатах  $\lg K_p - 10^3/T$  і визначити термодинамічні параметри реакції: зміну енталпії  $\Delta H$  і ентропії  $\Delta S$ . Чи супроводжується реакція виділенням або поглинанням тепла, збільшенням або зниженням безладу? Зробити висновки.

#### ПЕРЕЛІК ПОСИЛАЛЬ

1. Рабинович В. А., Хавин З. Я. Краткий химический справочник. — Л.: Изд-во «Химия», 1978. — 392 с.
2. Краткий справочник по химии / Под ред О.Д.Куриленко. — Киев: «Наукова думка», 1974. — 991 с.
3. Ахметов Н.С. Общая и неорганичная химия. Учеб. пособие для вузов. — М.: Высш. школа, 1998. — 743 с.
4. Загальна та неорганічна хімія: Підруч. Для студ. вищ. навч. закладів: У 2-х ч. / О.М.Степаненко, Л.Г.Рейтер, В.М.Ледовських, С.В.Іванов. – Київ: Педагогічна преса, 2002.