

$$-\frac{Bi \operatorname{sh} V\sqrt{3}Bi p}{\rho [V\sqrt{3}Bi p \operatorname{ch} V\sqrt{3}Bi p - \operatorname{sh} V\sqrt{3}Bi p]} \xi + \dots \}. \quad (27)$$

Переходя к оригиналу по известным формулам операционного исчисления, получим:

$$\theta_r = \theta_{sh} - (\theta_{sh} - \theta_{rh}) \left[1 - 2Bi \sum_n \frac{\exp\left[-\beta_n^2 \frac{\tau}{3Bi}\right]}{\beta_n^2 - Bi(1-Bi)} \xi + \dots \right], \quad (28)$$

$$\begin{aligned} \theta_{sh} = \theta_{sh} - (\theta_{sh} - \theta_{rh}) & \left\{ 1 - 2Bi \sum_n \frac{\exp\left[-\beta_n^2 \frac{\tau}{3Bi}\right]}{[\beta_n^2 - Bi(1-Bi)]} \frac{\sin \beta_n \rho}{\rho \sin \beta_n} + \right. \\ & + 2Bi \sum_n \frac{\exp\left[-\beta_n^2 \frac{\tau}{3Bi}\right]}{[\beta_n^2 - Bi(1-Bi)]} \frac{\sin \beta_n \rho}{\rho \sin \beta_n} \xi - 2Bi^2 \sum_n \frac{\exp\left[-\beta_n^2 \frac{\tau}{3Bi}\right]}{[\beta_n^2 - Bi(1-Bi)]^2 \rho \sin \beta_n} \left[\left(\frac{2\beta_n^2}{\beta_n^2 - Bi(1-Bi)} + \right. \right. \\ & \left. \left. + Bi + \frac{2\beta_n^2}{3Bi} \tau \right) \sin \beta_n \rho - \beta_n \rho \cos \beta_n \rho \right] \xi + \dots \right\}. \end{aligned} \quad (29)$$

Здесь

$$\frac{\operatorname{tg} \beta_n}{\beta_n} = \frac{1}{1-Bi}; \quad (30)$$

при малых Bi

$$\frac{\operatorname{tg} \beta_n}{\beta_n} = 1 + \frac{1}{3} \beta_n^2 + \dots = 1 + Bi, \quad (31)$$

$$\beta_n^2 = 3Bi + O(Bi^2). \quad (32)$$

При $Bi \rightarrow 0$ выражения (28), (29) переходят в (18), (19). В случае $Bi = 1$ уравнение (30) принимает вид

$$\cos \beta_n = 0. \quad (33)$$

Последующие члены рядов (28), (29) могут быть получены обычными методами операционного исчисления.

Центральный научно-исследовательский институт
черной металлургии

Поступило
7 VII 1952

ЦИТИРОВАННАЯ ЛИТЕРАТУРА

- ¹ A. Anzelius, ZAMM, 6, № 4 (1926). ² Тен-Бош, Теплопередача, 193.
- ³ T. Schuman, J. Franklin Inst., 208, № 3 (1929). ⁴ А.К. Шаха, Химстрой, № 5 (193).
- ⁵ А. М. Эфрос, А. М. Данилевский, Операционное исчисление и контурные интегралы, 1937.

ХИМИЯ

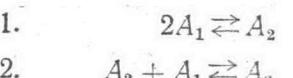
М. Г. ГОНИКБЕРГ

К ТЕОРИИ СТУПЕНЧАТОЙ ПОЛИМЕРИЗАЦИИ ПОД ДАВЛЕНИЕМ

(Представлено академиком Б. А. Казанским 8 VII 1952)

Известно, что приложение высокого давления благоприятствует протеканию химических реакций, сопровождающихся уменьшением объема. Это обусловлено как смещением равновесия давлением в сторону осуществления таких реакций, так и их ускорением. При одновременном протекании нескольких реакций наибольшее смещение равновесия претерпевает та реакция, у которой величина сжатия наибольшая. Это общее положение позволяет правильно интерпретировать вызываемое давлением изменение состава продуктов при сложных процессах (см., например, ⁽¹⁾).

В настоящей работе рассматривается влияние давления на равновесие и скорость ступенчатой полимеризации. Ступенчатой полимеризацией мы называем процесс полимеризации, протекающий через последовательное присоединение молекулы мономера к молекулам димера, тримера и т. д. по схеме:



Каждая ступень такой реакции сопровождается приблизительно одинаковым изменением объема Δv (на моль продукта реакции) ⁽²⁾.

Напишем константы равновесия реакций 1 и 2:

$$K_1 = \frac{[A_2]}{[A_1]^2}, \quad (1)$$

$$K_2 = \frac{[A_3]}{[A_1][A_2]}, \quad (2)$$

где $[A_1]$, $[A_2]$ и $[A_3]$ — равновесные мольные доли A_1 , A_2 и A_3 . Деля (2) на (1), получаем:

$$\frac{K_1}{K_2} = \frac{[A_2]^2}{[A_1][A_3]} = \left(\frac{[A_2]}{[A_3]} \right)^2 \frac{[A_3]}{[A_1]}. \quad (3)$$

Напомним зависимость константы равновесия от давления:

$$\left(\frac{\partial \ln K}{\partial p} \right)_T = - \frac{\Delta v}{RT}. \quad (4)$$