

УДК 541.183

ИСПОЛЬЗОВАНИЕ АППРОКСИМИРУЮЩИХ ФУНКЦИЙ ДЛЯ РЕШЕНИЯ ЗАДАЧ НЕРАВНОВЕСНОЙ ДИНАМИКИ ИОННОГО ОБМЕНА И ОСАЖДЕНИЯ

А. С. КАМЕНЕВ

(Кафедра прикладной атомной физики и радиохимии)

При выпуклой изотерме сорбции, как известно [1], в течение более или менее длительного периода времени устанавливается режим параллельного переноса фронта сорбируемого вещества, причем размытие этого фронта обусловливается неравновесными факторами кинетического характера (β) и эффектами, связанными с продольным маскоопереносом D^* .

Переход к координатам, движущимся со скоростью v стационарного фронта $z=x-vt$, позволяет свести уравнение динамики при начальных и граничных условиях, соответствующих фронтальной хроматографии с учетом продольных эффектов, к следующему уравнению:

$$\frac{D^*h}{v} \cdot \frac{d\varphi}{dz} = \varphi - \vartheta; \quad v = \frac{uh}{1+h};$$

$$\frac{d\vartheta}{dz} = \psi(\beta, \varphi, \vartheta), \quad (1)$$

где ϑ и φ — безразмерная концентрация сорбируемого вещества соответственно в неподвижной и подвижной фазах; h — распределительное отношение; u — скорость потока; ψ — символ кинетической функции.

Правильный выбор кинетической функции является самостоятельной проблемой, но для многих случаев ионного обмена и осаждения ионов удовлетворительные результаты дает феноменологическое приближенное уравнение внешнедиффузионного типа, которое в тех же координатах $z=x-vt$ имеет вид

$$\frac{d\vartheta}{dz} = \beta_1 [F(\vartheta) - \varphi], \quad (2)$$

где $\varphi_p = F(\vartheta)$ — уравнение изотермы (статики) сорбции.

Исключение dz из выражений (1) и (2) приводит к дифференциальному уравнению, не имеющему решения в квадратурах

$$G \frac{d\varphi}{d\vartheta} = \frac{\varphi - \vartheta}{F(\vartheta) - \varphi}; \quad G = \frac{D^* \beta_1 (1 + h)^2}{u^2}, \quad (3)$$

где G — безразмерный динамический параметр.

Точное решение этого уравнения в аналитическом виде невозможно вследствие неразделяемости переменных [7]. Искомое соотношение концентраций во фронте находится между соотношением Зельдовича $\varphi = \vartheta$ при $G \rightarrow 0$ и уравнением изотермы $\varphi = F(\vartheta)$ при $G \rightarrow \infty$. Качественный анализ его был предпринят в [1].

Предлагаемый нами прием состоит в построении некоторой функции, с необходимой точностью аппроксимирующей решение уравнения (3) в интервале изменения аргументов φ и ϑ ($0 \div 1$). Запишем эту функцию в следующей форме:

$$\varphi = \frac{1}{1+G} \{ \vartheta + GF[\vartheta, q(\vartheta, q_0)] \}, \quad (4)$$

где F — уравнение изотермы, но с переменным параметром крутизны q , зависящим от ϑ и статического параметра крутизны q_0 .

Тогда уравнение стационарного фронта примет вид

$$z(\vartheta) = \frac{D^* (h + 1)}{uG} \int \frac{1 + GF_\vartheta}{F(\vartheta) - \vartheta} d\vartheta + \text{const}, \quad (5)$$

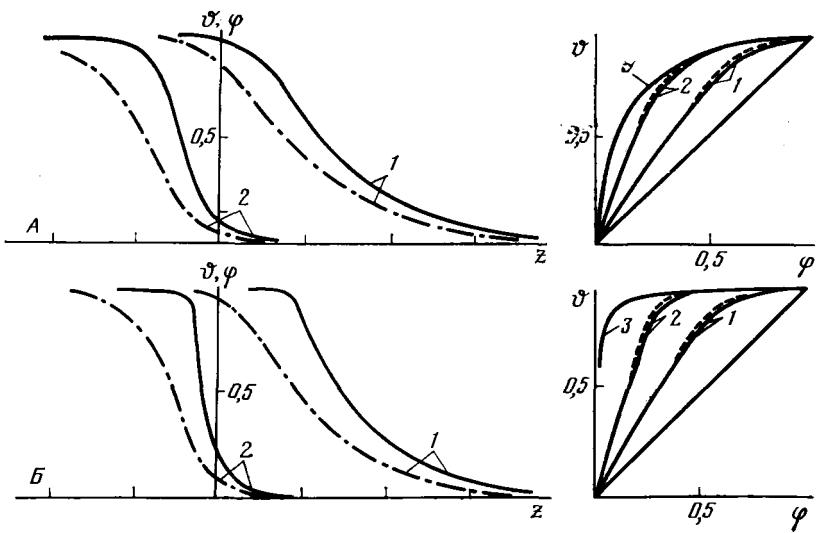


Рис. 1. Профили стационарного фронта и соотношения концентраций в динамическом режиме для ленгмюровской изотермы (7) при $a=10$ (A) и $a=100$ (B) для различных значений G : 1,0 (1); 10 (2) и ∞ (3).

Сплошная линия — для твердой фазы z (v), штрих-пунктир — для жидкой z (ϕ), пунктир — точное численное решение.

где F'_Φ — производная аппроксимирующей функции.

Рассмотрим изотерму ионного обмена Б. П. Никольского, которая для двух обменивающихся ионов Z_1 и Z_2 в безразмерных концентрациях может быть представлена

$$\frac{1-\vartheta}{\vartheta^\lambda} = B \frac{1-\Phi}{\Phi^\lambda}; B = K_{1,2}^{Z_1} h^{1-\lambda}; \lambda = \frac{Z_1}{Z_2}, \quad (6)$$

где $K_{1,2}$ — константа ионообменного равновесия. Рассмотрим случай выпуклых изотерм, когда $B < 1$. Тогда при $\lambda = 1$ (равнозарядные ионы) возможен переход (6) к изотерме ленгмюровского типа

$$\varphi = \frac{\vartheta}{a - b\vartheta}, \quad a - b = 1; \quad a = B^{-1}. \quad (7)$$

В этом случае функция F из (4) выглядит так:

$$F(\vartheta) = \frac{\vartheta}{A(\vartheta) - \vartheta A'(\vartheta) + \vartheta}, \quad A(\vartheta) = \frac{A_0 k}{k - \vartheta}, \quad (8)$$

где k — некоторая константа, зависящая от G (3) и статической характеристики a (7), $A_0 = A(0)$. Подставляя теперь (8) и (7) в (3) и выполняя необходимые операции, получим

$$\begin{aligned} \frac{(A_0 k - A_0 k \vartheta + k \vartheta - \vartheta^2)^2 + A_0 k G (k - 2\vartheta + \vartheta^2)}{(1+G)(A_0 k - A_0 k \vartheta + k \vartheta - \vartheta^2)^2} = \\ = \frac{(a - b\vartheta)(k - \vartheta - A_0 k)}{A_0 k [G - b(1 - \vartheta)] - (k - \vartheta)(b\vartheta + aG)}, \end{aligned} \quad (9)$$

откуда при $\vartheta = 0$ находим A_0 :

$$\begin{aligned} A_0 = \frac{[3aG + a - G(1+G)] +}{2(1+G+aG)} \\ \leftarrow \frac{\sqrt{[3aG + a - G(1-G)]^2 + 4aG^2(1+G+aG)}}{2(1+G+aG)}, \end{aligned} \quad (10)$$

а при $\vartheta = 1$ определяем значение k

$$k = \frac{M}{2L} \left[1 + \left(1 - \frac{4LN}{M^2} \right)^{1/2} \right], \quad (11)$$

где

$$\begin{aligned} M = A_0(1+G)(aG-1) + 2[a(1+G)+2+G], \\ L = A_0[(1+G)aG - A_0G^2 - 3G - 1] + G + \\ + a(1+G), \\ N = a + G + aG. \end{aligned}$$

Сравнение аппроксимирующего выражения (8) с учетом (10), (11) и результатов точного численного решения уравнения (3) на ЭВМ показало вполне удовлетворительное их соответствие при различных значениях G даже для весьма выпуклых изотерм (рис. 1). Описанная ранее аппроксимация [4] давала ошибку и тем большую, чем круче была изотерма, особенно для значительных значений G .

Подставляя в (5) соотношение (8) и выполняя интегрирование, можно получить уравнение стационарного фронта для ленгмюровской изотермы при действии кинетики внешнедиффузного типа в явном виде

$$\begin{aligned} z(\vartheta) = \frac{D^*(1+h)}{u} \times \\ \times \left\{ -\ln \left[1 + \frac{(k-1)(2A_0-1)-A_0^2 k}{A_0(A_0 k - k + 1)} \vartheta \right] - \right. \end{aligned}$$

$$-\frac{G+A_0}{G(A_0-1)} \ln \vartheta + \\ + \left[1 + \frac{(1+G)(k-1)}{G(A_0k-k+1)} \right] \ln(1-\vartheta) \} + \\ + \text{const.} \quad (12)$$

Из выражения (12) следуют известные предельные случаи:

при $G \rightarrow 0 : A_0 \rightarrow a, k \rightarrow \infty (\varphi = \vartheta)$

имеем

$$z(\vartheta) = \frac{u}{\beta b(1+h)} \ln \frac{1-\vartheta}{\vartheta^a} + \text{const}, \quad (13)$$

при $G \rightarrow \infty : A_0 \rightarrow a, k \rightarrow -\infty (\varphi = F(\vartheta))$
имеем

$$z(\vartheta) = \frac{D^*(1+h)}{ub} \left[\ln \frac{(1-\vartheta)^a}{\vartheta} - \right. \\ \left. - b \ln(a-b\vartheta) \right] + \text{const}. \quad (14)$$

На рис. 1 показаны также профили стационарного фронта, рассчитанные по (12), причем, используя графики соотношения концентраций, по имеющемусся профилю $z(\vartheta)$ для фазы ионита легко построить профиль концентрации в растворе $z(\varphi)$ и таким образом избежать затруднений при определении постоянной интегрирования из уравнения (14).

Из рис. 1 видно, что профиль концентрации в жидкой фазе как бы отстает от профиля в твердой, что является следствием выпуклости кривых динамического соотношения концентраций (4). Наличие довольно длинного прямолинейного участка функции $F[\vartheta, q(\vartheta)]$ позволяет легко определить значение производной F_ϑ графическим способом, что важно при обработке экспериментальных данных.

Следует отметить, что при фиксированных значениях G параметр a (крутизна изотермы) мало влияет на выпуклость кривых динамического соотношения концентраций, наблюдается лишь больший изгиб кривой в точке $F_\vartheta = 1$. Эта тенденция прослеживается и на кривых профиля стационарного фронта.

Отсюда ясно, что следует считать предельно выпуклой изотермой. Видимо, это изотерма с таким параметром крутизны a (7), подстановка которого в (8) при данном значении G позволяет получить соотношение, отличающееся от такового при $a=\infty$ не более чем на некоторое заданное значение в области концентраций ϑ , таких, при которых $F_\vartheta \approx 1$.

При ионном обмене с $\lambda \neq 1$ изотерму (6) можно преобразовать, введя равновесный концентрационный параметр $s = \varphi/\vartheta$, тогда

$$\vartheta = \frac{1-Ds^\lambda}{s(1-Ds^{\lambda-1})}, \quad \varPhi = \frac{1-Ds^\lambda}{1-Ds^{\lambda-1}}; \\ D = B^{-1}, \quad (15)$$

а уравнение (3) примет следующий вид:

$$\frac{d\varPhi}{d\vartheta} = \frac{\xi-1}{s-\xi}, \quad (16)$$

где $\xi = \varphi_n/\vartheta$ — неравновесный параметр.

Оказалось, что аппроксимирующая функция (4) может применяться в форме (8), где переменный параметр крутизны A_λ^0 находится из (10) при подстановке $a = D^{1/\lambda}$, а k_λ из соотношения

$$k_\lambda = \frac{A_1(D, G)}{A_1(D, G) - A_\lambda^0(D^{1/\lambda}, G)}, \quad (17)$$

где $A_1(D, G)$ определяется из (8) с учетом (11) при $a=D$ и соответствует точке $\vartheta=1$.

Данная аппроксимация несколько хуже совпадает с точным численным решением при $\lambda \neq 1$, особенно при больших G , однако при $0 < G \leq 2$, что наиболее часто встречается в практике ионного обмена, соответствие предлагаемой аппроксимации точному решению уравнения (16) вполне удовлетворительно ($\sim 10\%$) в точках максимального отклонения. Уравнение стационарного фронта ионного обмена при $\lambda \neq 1$ записывается в виде, аналогичном (12) с учетом сделанных выше замечаний.

Рассмотрим случай фронтального динамического осаждения ионов при действии внешнедиффузационной кинетики и изотермы вида [8]

$$\vartheta = 1 - P/\varphi^{1/\lambda}; \quad \varphi = \left(\frac{P}{1-\vartheta} \right)^\lambda; \quad \lambda = \frac{Z_1}{Z_2}, \quad (18)$$

для которой ранее нами были получены решения при $D^*=0$ и $P \ll 1$ [3].

В общем случае с учетом продольных эффектов, который необходим при рассмотрении осаждения на крупнозернистых ионитах, заряженных осадителем, возьмем аппроксимирующую функцию в форме (4), которая для конкретного вида изотермы (18) записывается ($\lambda=1$)

$$\varPhi = \frac{1}{1+G} \left\{ \vartheta + G \frac{Q(\vartheta)}{1-\vartheta} \right\}; \\ Q(\vartheta) = Q_0(K\vartheta - K\vartheta^2 + 1), \quad (19)$$

где $Q_0 = Q(0)$; K — дополнительный параметр, который определяется из выражения, аналогичного (9), и может быть представлен при $P \ll \vartheta_{min}$ (допущение естественное для осадочной хроматографии) следующим образом:

$$K \approx \frac{\alpha(1+G)-1}{GQ_0} - 1;$$

$$Q_0 = \frac{\alpha(1+G)+P}{1+\alpha G}; \quad \alpha = \frac{\sqrt{4G+1}-1}{2G}. \quad (20)$$

Тогда уравнение стационарного фронта динамического осаждения можно получить из (5) в виде

$$z(\vartheta) = \frac{D^*(1+h)}{u} \cdot \frac{\sqrt{4G+1}-1}{2G - \sqrt{4G+1}+1} \times$$

$$\times \ln \theta + \text{const}, \quad (21)$$

что совпадает с (12) при $a \rightarrow \infty$.

Проверка разработанной нами модели осуществлялась на примере ионного обмена меченых ионов цезия и йода соответственно на сильном полистирольном катионите Bio-Rad AG-50×12 (12 % ДВБ) в Н-форме и аналогичном анионите Bio-Rad AG-1×10 (10 % ДВБ) в формах OH, Cl и NO₃ методами радиохроматографии. Это позволило вести процесс, статика которого может быть описана изотермой (7) с различными параметрами крутизны a , зависящими от обменной пары.

Поскольку радиусы гидратированных ионов цезия и йода практически одинаковы $r_{Cs} = 2,42 \text{ \AA}$, $r_J = 2,38 \text{ \AA}$ [6], диффузионные характеристики их также будут идентичны, что позволит сравнить результаты измерений динамических параметров при одинаковых значениях скорости потока u и зернения ионита d и разной крутизне изотермы. Кроме этого, динамические параметры определяли для каждой изотермы при различных значениях u и d . Концентрация растворов для катионного обмена была $c_0 = 0,05 \text{ н.}$, а для анионного $c_0 = 0,03 \text{ н.}$, что при различных обменной емкости смол S_0 , i и доли свободного пространства в приготовленных колонках χ ; давало в пределах ошибки одинаковые значения ионного (распределительного) отношения $h = 0,0085 (\pm 5\%)$.

Эксперимент был организован следующим образом. Образцы смолы вводили в виде водной суспензии в колонку поперечным сечением $0,77 \text{ см}^2$ на вибростенде для получения возможно более плотной и равномерной упаковки. Условие $d \ll d_{\text{кол}}$ соблюдалось для самой крупнозернистой смолы.

Подготовленная полностью колонка с ионитом укреплялась строго вертикально по отношению к двум плоскостям. Исследуемый раствор поступал с постоянной фиксированной скоростью под действием гидростатического давления. Скорость движения раствора u контролировалась в процессе измерений по объему вытекающей из колонки жидкости.

Сначала получали первичную фронтальную хроматограмму, соответствующую распределению обменивающегося иона в фазе ионита. Для этого после установления режима стационарного переноса вытесняли по-

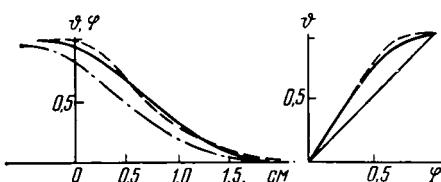


Рис. 2. Экспериментальные профили стационарного фронта и соотношения концентраций при обмене I⁻ на Cl⁻ по изотерме (7) для $a=33$; $G=0,92$; $L=1,6 \text{ см}$; $u=0,025 \text{ см}/\text{с}$; $D^*=0,0070 \text{ см}^2/\text{с}$; $\beta=0,0827 \text{ с}^{-1}$.

Остальные обозначения те же, что на рис. 1.

движную фазу противотоком нейтральной жидкости (10 %-ный раствор сахара) и получали колоночную кривую, измеряя активность метки вдоль колонки с помощью перемещающегося коллимированного сцинтилляционного детектора, который регистрирует гамма-излучение от нуклидов ¹³⁴Cs и ¹²⁵I с достаточной эффективностью, даже при весьма жестком коллимировании потока.

Полученную кривую (для примера взят обмен I⁻ → Cl⁻) переводили в безразмерные координаты и строили график $z_\theta(\theta)$ (рис. 2). Затем продолжали фильтрацию исходного раствора и, измеряя активность

$$z = V \frac{h}{(1+h)\pi r^2} \quad (22)$$

проб равного объема на выходе из колонки, получали выходную кривую, соответствующую распределению обменивающегося иона в жидкой фазе. Переходя от объемных координат к линейным безразмерным, по формуле (22) строили график $z_\theta(\phi)$, совмещая его с кривой $z_\theta(\theta)$ так, чтобы нулевые точки совпадали.

Неопределенность такого метода уменьшается при большом числе повторностей (в нашем случае 5). Затем по имеющимся экспериментальным профилям стационарного фронта находили соотношение концентраций (рис. 2) в координатах ϕ и θ . Достаточно прямолинейный участок этой кривой при начальных значениях концентраций позволяет без особых затруднений определить производную $\Phi'_{\theta,0}$ в точке $\phi, \theta=0$ и получить значение безразмерного динамического параметра по следующей формуле:

$$G = \frac{a (1 - \Phi'_{\theta,0})}{\Phi'_{\theta,0} (a \Phi'_{\theta,0} - 1)} = \frac{a (\Phi'_{\theta,0} - 1) \Phi'_{\theta,0}}{a - \Phi'_{\theta,0}}. \quad (23)$$

Дальнейшую обработку результатов производим по формулам (8), (10), (11) и (12) и вычисляем коэффициент продольного маскоопереноса из (12), что в символическом виде можно записать

$$D^* = \frac{uL}{(1+h)[z(\theta_i) - z(1-\theta_i)]}, \quad (24)$$

где L — экспериментально измеренная ширина фронта; θ_i — минимальная, надежно индуцируемая концентрация. Зная D^* и G (3), нетрудно рассчитать коэффициент внешнедиффузионного массообмена β_1 .

Экспериментальные данные и результаты расчетов представлены в табл. 1, 2, 3. Относительную ошибку $\pm \Delta \%$ определяли для 68 % доверительного интервала.

Анализ данных табл. 2 и графическая их обработка позволили выявить некоторые закономерности, которые могут быть описаны полуэмпирическими формулами, пригодными для предварительной оценки динамических и кинетических параметров, которые зависят от конкретных условий экспериментов, а именно от скорости подвижной фазы, зернения ионита и выпуклости изотермы сорбции. Так, безразмерный динамический параметр приближенно можно выразить

Таблица 1

Константы ионообменного равновесия по изотерме (7)
для обмена равнозарядных ионов ($\lambda=1$)

Z_1	Z_2				
	H^+	H^+	OH^-	Cl^-	NO_3^-
Cs^+	3,5 (± 5)	200 (± 5)	—	84 (± 5)	33 (± 5)
I^-	—	—	—	—	10 (± 5)

П р и м е ч а н и е. Здесь и в последующих таблицах в скобках дана относительная погрешность ($\Delta\%$) для одного стандартного отклонения. Обмен на H^+ (вторая колонка) из раствора $CsOH$ идет по уравнению $Cs^+ + RH \rightleftharpoons RCs + H_2O$ и в силу очень малой степени диссоциации воды описывается практически предельно выпуклой изотермой ($a=200$).

следующей зависимостью

$$G \approx \frac{0,0035}{\sqrt{ud}}, \quad (25)$$

где числовой коэффициент получен с точностью $\pm 9\%$. Анализ зависимости D^* от скорости потока и зернения смолы привел к такому приближенному выражению, где числовой коэффициент вычислен с точностью $\pm 17\%$.

$$D^* \approx 5,05 ud, \quad (26)$$

что в пределах ошибки совпадает с результатом, представленным в [2]. Тогда согласно выражению для G (3) находим оценочное соотношение для коэффициента внешнедиффузионного массообмена

$$\beta_1 \approx \frac{0,0064 \sqrt{u}}{d^{1,5}}, \quad (27)$$

где числовая константа получена с точностью 21 %. Формула (27) аналогична соотношению, приводимому в [5, 9]. В рассматриваемом случае крутизна изотермы обмена не оказывала заметного влияния на кинетические и динамические параметры.

И, наконец, была проанализирована зависимость размытия фронта L от условий эксперимента (табл. 3). В результате графической обработки данных с применением аппроксимирующих функций удалось получить полуэмпирическое соотношение для оценки степени размытия фронта

$$L \approx \frac{2600 \sqrt{ud}^{1,5}}{\ln a}, \quad (28)$$

где числовой коэффициент вычислен с точностью $\pm 25\%$.

На рис. 2 видно, что экспериментальные данные вполне удовлетворительно совпадают с результатами расчетов по формулам, полученным из нашей модели. Некоторый завал фронта в области высоких относительных концентраций можно объяснить как проявление внутридиффузионных эффектов, так и погрешностью, вызванной недостаточно жесткой коллимацией излучения. Однако использование очень узких щелей уменьшает эффективность регистрации и требует

Таблица 2

Значения кинетических и динамических параметров,
усредненные по всему ионообменному
эксперименту ($h = 0,0085 \pm 5\%$,
 $\Theta_i = 0,05$, изотерма (7), $\lambda = 1$)

d, см	u , см/с	G	D^* , см 2 /с	β_1 , с $^{-1}$
0,06 (± 50)	0,025 ($\pm 2,1$)	0,98 (± 6)	0,007 ($\pm 7,5$)	0,089 (± 9)
	0,1 ($\pm 1,8$)	0,357 ($\pm 8,5$)	0,033 (± 11)	0,111 (± 14)
	0,31 ($\pm 1,9$)	0,235 (± 8)	0,127 (± 12)	0,181 (± 15)
	0,02 (± 20)	1,59 ($\pm 7,5$)	0,00237 (± 17)	0,444 (± 16)
0,01 (± 20)	0,1 ($\pm 1,8$)	0,852 (± 9)	0,01 (± 11)	0,848 (± 15)
	0,31 ($\pm 2,2$)	0,415 ($\pm 13,5$)	0,0324 (± 14)	1,226 (± 18)
	0,005 (± 20)	2,1 (± 24)	0,0015 (± 29)	0,912 (± 34)
	0,1 ($\pm 1,6$)	1,156 (± 15)	0,0051 (± 17)	2,348 (± 21)
0,005 (± 20)	0,31 ($\pm 1,9$)	0,82 (± 17)	0,0192 (± 21)	3,99 (± 26)
	0,025 (± 2)	3,1 (± 34)	0,00072 (± 38)	2,64 (± 51)
	0,1 ($\pm 2,2$)	1,495 (± 28)	0,0032 (± 41)	4,69 (± 59)
	0,31 ($\pm 2,1$)	0,946 (± 22)	0,0071 (± 25)	12,31 (± 32)

использования слишком больших активностей меченого вещества, что противоречит правилам техники радиационной безопасности.

Заключение

Получено аналитическое выражение, весьма удовлетворительно аппроксимирующее точное решение задачи неравновесной динамики сорбции с учетом продольных эффек-

Таблица 3

Изменение L (см) в зависимости от значений a , u и d

d , см	u , см/с	a				
		3,5	10	33	84	200
0,06 ($\pm 50\%$)	0,025	3,7 (± 5)	2,1 (± 4)	1,7 (± 3)	1,3 (± 5)	1,3 (± 4)
	0,1	9,1 (± 3)	4,9 (± 3)	4 (± 4)	3,4 (± 4)	3,0 (± 3)
	0,31	16 (± 1)	9,3 (± 2)	6,9 (± 2)	6,6 (± 2)	4,3 (± 2)
	0,025	1,2 (± 6)	0,6 (± 5)	0,4 (± 6)	0,3 (± 7)	0,3 (± 8)
	0,1	1,8 (± 4)	0,8 (± 6)	0,6 (± 5)	0,55 (± 7)	0,5 (± 7)
	0,31	3,2 (± 4)	1,3 (± 5)	0,9 (± 6)	1,0 (± 6)	1,0 (± 5)
0,02 ($\pm 20\%$)	0,025	0,4 (± 10)	0,3 (± 8)	—	—	—
	0,1	0,6 (± 8)	0,45 (± 7)	0,2 (± 7)	0,2 (± 10)	0,2 (± 10)
	0,31	0,8 (± 8)	0,6 (± 6)	0,4 (± 8)	0,3 (± 7)	0,3 (± 8)
	0,025	0,2 (± 10)	—	—	—	—
	0,1	0,25 (± 10)	0,2 (± 10)	—	—	—
	0,31	0,3 (± 8)	0,15 (± 10)	0,15 (± 10)	0,13 (± 10)	0,1 (10)

тов на асимптотической стадии при действии внешнедиффузионной кинетики для ленгмюровских изотерм любой крутизны, в частности ионообмена.

Найдено аналитическое решение для динамического осаждения ионов.

Экспериментально на примере ионного обмена равнозарядных ионов показана адекватность описания динамического процесса

модельными уравнениями и выведены полуэмпирические соотношения для оценки динамических и кинетических параметров.

Показано, что практически для всех случаев динамики ионного обмена безрамерный параметр размытия больше нуля (25), откуда следует более или менее сильное нарушение соотношения Зельдовича.

ЛИТЕРАТУРА

- Биксон Я. М. К оценке длины работающего слоя в динамике сорбции на реальном зернистом адсорбенте. — Журн. физ. химии, 1953, т. 27, № 10, с. 1530—1534.
- Вернидуб В. Д. Исследование динамики ионообмена при переменном коэффициенте массопередачи. — Автореф. канд. дис. Новочеркасск, 1974.
- Каменев А. С., Рачинский В. В. Уравнение стационарного фронта динамического осаждения разновалентных ионов. — Изв. ТСХА, 1977, вып. 3, с. 207—210.
- Краманович В. Ф., Вернидуб В. Д., Комаровский А. А. — В сб.: Кинетика и динамика физической адсорбции. М.: Наука, 1973, с. 158—159.
- Никашина В. А., Никашина В. А., Рубинштейн Р. Н., Веницианов Е. В., Галкина Н. К., Комарова И. В., Никашина В. А. Основы расчета и оптимизации ионообменных процессов. М.: Наука, 1972.

Статья поступила 20 ноября 1980 г.

SUMMARY

An asymptotic solution of non-linear dynamic equations of the ion-exchange and sediment chromatography for the film kinetics is obtained, in view of axial diffusion. The radiochromatographic experiment showed an adequate description of the asymptotic chromatography by our model.

Semi-empirical equations for evaluating the dynamic and kinetic parameters that connect velocity of the liquid phase and grain-size of ionite are obtained.