

АНАЛИТИЧЕСКОЕ РЕШЕНИЕ ЗАДАЧИ ДИФФУЗИИ ГАЗОВ В АКТИВНЫХ СРЕДАХ ПРИ СЛОЖНЫХ КРАЕВЫХ УСЛОВИЯХ

И.Н.Бекман

(Кафедра радиохимии)

Рассмотрена феноменологическая теория диффузии газа в микрогетерогенной среде при условии существенного превышения концентрации активных центров над концентрацией растворенного газа. Для произвольных начальных и граничных условий в рамках одноканального приближения варианта Генри 1 - Генри 2 модели "двойной сорбции" методом Фурье проведено аналитическое решение задачи диффузии низкомолекулярной примеси в пластине. Получены выражения для концентрационных профилей подвижной и неподвижной фаз, а также для зависимостей от времени потоков газа v , из или через пластину, которые могут быть использованы для обработки результатов основных методов газовой диффузии.

В настоящей работе приведены результаты математического анализа процесса нестационарной диффузии газов в твердых телах при наличии обратимой химической реакции 1-го порядка взаимодействия молекул диффузанта с активными центрами, равномерно распределенными по объему образца. Твердое тело трактуется как разбавленная дисперсия активных центров или точечных дефектов "неограниченной" емкости. В ходе диффузии неподвижные активные центры захватывают молекулы газа (т.е. действуют как "ловушки") и на некоторое время выводят их из диффузионного процесса. В теории диффузии подобная ситуация называется одноканальным диффузионным приближением варианта Генри 1-Генри 2 модели "двойной" сорбции [1]. Решения будут даны для плоского образца при произвольных начальных и граничных условиях.

Для описания нестационарной диффузии газа в микрогетерогенной пластине толщиной l необходимо решить систему дифференциальных уравнений вида:

$$\frac{\partial C_1}{\partial t} = D \frac{\partial^2 C_1}{\partial x^2} - k_1^* C_1 + k_2^* C_2, \quad (1a)$$

$$\frac{\partial C_2}{\partial t} = k_1^* C_1 + k_2^* C_2, \quad (1б)$$

при начальных условиях:

$$C_1(x,0) = C_1(x), \quad (2a)$$

$$C_2(x,0) = C_2(x) \quad (2б)$$

и граничных условиях:

$$C_1(0,t) = \varphi_1(t), \quad (3a)$$

$$C_1(l,t) = \varphi_2(t) \quad (3б)$$

для одномерной диффузии в неограниченной пластине толщиной l .

Следует заметить, что при задании граничных условий (3) мы рассмотрели только подвижную фазу. Условия для неподвижной фазы появляются автоматически из решения Ур.1б

$$C_2(x,t) = C_2(x) e^{-k_2^* t} + k_1^* e^{-k_2^* t} \int_0^t e^{k_2^* \tau} C_1(x,\tau) d\tau, \quad (4)$$

Займемся решением системы (1) при обобщенных краевых условиях (2 и 3). Решение уравнения (1б) получается сразу. Подставив выражение (4) в (1а), умножив его на $\exp(k_2^* t)$ и продифференцировав результат по t , получим:

$$\frac{\partial^2 C_1}{\partial t^2} + (k_1^* + k_2^*) \frac{\partial C_1}{\partial t} = k_2^* D \frac{\partial^2 C_1}{\partial x^2} + D \frac{\partial}{\partial t} \left(\frac{\partial^2 C_1}{\partial x^2} \right) \quad (5)$$

Это выражение удобно представить в виде

$$\frac{\partial C_1}{\partial t} + \tau^* \frac{\partial^2 C_1}{\partial t^2} - \frac{D_{\text{эф}}}{k_2^*} \frac{\partial^3 C_1}{\partial t \partial x^2} = D_{\text{эф}} \frac{\partial^2 C_1}{\partial x^2} \quad (6)$$

где время релаксации $\tau^* = (k_1^* + k_2^*)^{-1}$, $D_{\text{эф}} = D / (1 + K_X) = D k_2^* \tau^*$, $K_X = k_1^* / k_2^*$ - константа равновесия реакции захвата. Уравнение (7) наглядно демонстрирует отличие случая классической (т.е. ненарушенной) диффузии от диффузии в дефектных средах.

Строго говоря, уравнение (6) не эквивалентно системе (1), так как в нем отсутствует информация о начальном распределении концентрации газа в ловушках. Однако уравнение (6) удобно для вычисления декрементов затухания диффузионной волны (α_1).

Таким образом, мы получили дифференциальное уравнение для диффузии в дефектной среде, которое будем решать методом разделения переменных Фурье. С этой целью введем в уравнение (6) подстановку:

$$C = e^{i\omega x - \alpha t} \quad (7)$$

Получим:

$$\frac{\partial C_1}{\partial t} = -\alpha e^{-\alpha t} e^{i\omega x}; \quad \frac{\partial^2 C_1}{\partial t^2} = \alpha^2 e^{-\alpha t} e^{i\omega x};$$

$$\frac{\partial^2 C_1}{\partial x^2} = -\omega^2 e^{-\alpha t} e^{-i\omega x}; \quad \frac{\partial C_1}{\partial t} \left(\frac{\partial^2 C_1}{\partial x^2} \right) = \alpha \omega^2 e^{-\alpha t} e^{i\omega x};$$

$$\alpha^2 e^{-\alpha t} e^{i\omega x} - (k_1^* + k_2^*) \alpha e^{i\omega x - \alpha t} = k_2^* D (-\omega^2 e^{i\omega x - \alpha t}) + D \alpha \omega^2 e^{i\omega x - \alpha t},$$

откуда после сокращения на уравнение (7) получим

$$\alpha^2 - (k_1^* + k_2^*) \alpha = -k_2^* D \omega^2 + D \alpha \omega^2, \quad (8)$$

$$\omega^2 = \frac{\alpha^2 - (k_1^* + k_2^*) \alpha}{D(\alpha - k_2^*)}. \quad (9)$$

Тогда декременты затухания

$$\alpha_1 = 0,5(k_1^* + k_2^* + D\omega^2) - A, \quad (10a)$$

$$\alpha_2 = 0,5(k_1^* + k_2^* + D\omega^2) + A, \quad (10б)$$

где $A = [k_1^* k_2^* + 0,25(k_1^* - k_2^* + D\omega^2)^2]^{1/2}$ $0 < \alpha < \infty$;

$0 < \alpha_1 < k_2^*$; $(k_1^* + k_2^*) < \alpha_2 < \infty$

Займемся теперь непосредственно уравнением (6). Решение для подвижной фазы будем искать в виде:

$$C_1(x,t) = C_{1\infty}(x,t) + \tilde{C}_1(x,t) \quad (11)$$

где $C_{1\infty}(x,t)$ - решение для стационарного состояния диффузии при переменных граничных условиях, а $\tilde{C}_1(x,t)$ - решение для нестационарного состояния при нулевых граничных условиях, но при сложных начальных: $\tilde{C}_1(x,t) = C_{10}(x) - C_{1\infty}(x,0)$. Очевидно, что

$$C_{1\infty}(x,t) = \varphi_1(t) + \frac{x}{l} [\varphi_2(t) - \varphi_1(t)]. \quad (12)$$

Тогда

$$\tilde{C}_1(x,0) = C_{10}(x) - \varphi_1(0) - \frac{x}{l}[\varphi_2(0) - \varphi_1(0)] \quad (13)$$

Аналогичные выражения можно получить и для концентрации иммобилизованных молекул газа.

Таким образом, нам предстоит решить систему уравнений:

$$\frac{\partial \tilde{C}_1}{\partial t} = D \frac{\partial^2 \tilde{C}_1}{\partial x^2} - k_1^* \tilde{C}_1 + k_2^* C_2 \quad (14a)$$

$$\frac{\partial C_2}{\partial t} = k_1^* \tilde{C}_1 - k_2^* C_2 \quad (14б)$$

с краевыми условиями:

$$\tilde{C}_1(x,0) = C_{10}(x) - \varphi_1(0) - \frac{x}{l}[\varphi_2(0) - \varphi_1(0)], \quad (15a)$$

$$C_2(x,0) = C_{20}(x) - \left[\varphi_2(0) - \varphi_1(0) \frac{x}{l} \right] \frac{k_1^*}{k_2^*}, \quad (15б)$$

$$\tilde{C}_1(0,t) = 0 \quad (16a)$$

$$\tilde{C}_1(l,t) = 0 \quad (16б)$$

где $\tilde{C}_1(x,0)$ и C_2 отражают концентрации молекул газа в подвижном и неподвижном состояниях соответственно.

Решение системы (14) будем искать в виде:

$$\tilde{C}_1(x,t) = A_n \sin \omega x e^{-\alpha_n t} + B_n \cos \omega x e^{-\alpha_n t} \quad (17)$$

Константы A_n , B_n и ω найдем из граничных и начальных условий. Из нулевых граничных условий сразу имеем:

$$B_n = 0 \text{ и } \omega_n = n\pi/l, \quad (18)$$

тогда уравнение (17) запишется в виде:

$$\tilde{C}_1(x,t) = (A_1 e^{-\alpha_1 t} + A_2 e^{-\alpha_2 t}) \sin \frac{n\pi}{l} x, \quad (19)$$

при $t=0$

$$\tilde{C}_1(x,0) = (A_1 + A_2) \sin \frac{n\pi}{l} x,$$

где $\tilde{C}_1(x,0)$ определяется начальным условием (13).

Применим теорему Фурье:

$$A_1 + A_2 = \frac{2}{l} \int_0^l \tilde{C}_1(x,0) \sin \frac{n\pi x}{l} dx = \psi_1, \quad (20)$$

тогда

$$\tilde{C}_1(x,0) = \psi_1 \sin \frac{n\pi x}{l}, \quad (21)$$

аналогично

$$\frac{2}{l} \int_0^l C_2(x,0) \sin \frac{n\pi x}{l} dx = \psi_2 \quad (22)$$

и

$$C_2(x,0) = \psi_2 \sin \frac{n\pi x}{l}, \quad (23)$$

Подставив (19) в систему (14), получим:

$$\frac{\partial C_1}{\partial t} = -(A_1 \alpha_1 e^{-\alpha_1 t} + A_2 \alpha_2 e^{-\alpha_2 t}) \frac{e^{i\alpha x} - e^{-i\alpha x}}{2}.$$

При $t \rightarrow 0$ имеем:

$$\frac{\partial C_1}{\partial t} = -(A_1 \alpha_1 + A_2 \alpha_2) \frac{e^{i\alpha x} - e^{-i\alpha x}}{2}, \quad (24a)$$

$$\frac{\partial^2 C_1}{\partial x^2} = -(A_1 + A_2) \omega^2 \frac{e^{i\alpha x} - e^{-i\alpha x}}{2}. \quad (24б)$$

Подставив эти выражения в (14) и сократив на $\text{Sin} \frac{n\pi x}{l} = \frac{e^{i\omega x} - e^{-i\omega x}}{2}$, получим систему

уравнений для определения A_1 и A_2 :

$$\begin{aligned} -(A_1 \alpha_1 + A_2 \alpha_2) &= -D(A_1 + A_2) \omega^2 - k_1^* \Psi_1 + k_2^* \Psi_2, \\ A_1 + A_2 &= \Psi_1, \end{aligned}$$

откуда

$$A_1 = \frac{\Psi_1 (\alpha_2 - D\omega^2 - k_1^*) + k_2^* \Psi_2}{2A} = \frac{\Psi_1 (-\alpha_1 + k_2^*) + k_2^* \Psi_2}{2A}, \quad (26a)$$

$$A_2 = \frac{\Psi_1 (2A - \alpha_2 + D\omega^2 + k_1^*) - k_2^* \Psi_2}{2A} = \frac{\Psi_1 (\alpha_2 - k_2^*) - k_2^* \Psi_2}{2A}. \quad (26б)$$

Таким образом, уравнения (19), (26), (15), (20), (22), (10) дают решение для $C_1(x, t)$. Подставив его в уравнение (4) найдем выражение для C_2 .

Рассмотрим теперь некоторые частные случаи.

При постоянных краевых условиях:

$$C_1(x, 0) = C_1(0), \quad (27a)$$

$$C_2(x, 0) = C_2(0), \quad (27б)$$

$$C(0, t) = C_1^0, \quad (27в)$$

$$C(l, t) = C_1^l \quad (27г)$$

стационарное распределение концентрации подвижной фазы

$$C_1(x, \infty) = C_1^0 + (C_1^l - C_1^0) \frac{x}{l}, \quad (28a)$$

стационарное распределение неподвижной фазы

$$C_2(x, \infty) = \left[C_1^0 + (C_1^l - C_1^0) \frac{x}{l} \right] \frac{k_1^*}{k_2^*}. \quad (28б)$$

Теперь начальные условия имеют вид

$$\Psi_1 = \frac{2}{l} \int_0^l \left\{ C_1(0) - \left[C_1^0 + (C_1^l - C_1^0) \frac{x}{l} \right] \text{Sin} \frac{n\pi}{l} x dx \right\} = \frac{2}{n\pi} (C_1(0) B_1 - B_2), \quad (29a)$$

$$\psi_2 = \frac{2}{1} \int_0^1 \left\{ C_2(0) - \left[C_1^0 + (C_1^l - C_1^0) \frac{x}{l} \right] \frac{k_1^*}{k_2^*} \right\} \text{Sin} \frac{n\pi}{1} x dx = \frac{2}{n\pi} (C_2(0)B_1 - K_x B_2), \quad (29\text{б})$$

где $B_1 = 1 - \text{Cos} \pi l$; $B_2 = C_1^0 - C_1^l \text{Cos} \pi l$.

Соответствующие амплитуды имеют вид

$$A_1 = \frac{1}{n\pi A} \left[(C_1(0)B_1 - B_2)(-\alpha_1 + k_2^*) + k_2^*(C_2(0)B_1 - K_x B_2) \right], \quad (30\text{а})$$

$$A_2 = \frac{1}{n\pi A} \left[(C_1(0)B_1 - B_2)(\alpha_2 - k_2^*) - k_2^*(C_2(0)B_1 - K_x B_2) \right] \quad (30\text{б})$$

Диффузионные процессы описываются следующими выражениями:
распределение концентрации подвижного вида

$$C_1(x, t) = C_1^0 + (C_1^l - C_1^0) \frac{x}{l} + \sum_{n=1}^{\infty} \frac{1}{n\pi A} \left\{ [(C_1(0)B_1 - B_2)(-\alpha_1 + k_2^*) + k_2^*(C_2(0)B_1 - K_x B_2)] e^{-\alpha_1 t} + \right. \\ \left. + [(C_1(0)B_1 - B_2)(\alpha_2 - k_2^*) - k_2^*(C_2(0)B_1 - K_x B_2)] e^{-\alpha_2 t} \right\} \text{Sin} \frac{n\pi}{l} x, \quad (31\text{а})$$

распределение концентрации неподвижной фазы

$$C_2(x, t) = C_2(0) e^{-k_2^* t} + \left[C_1^0 + (C_1^l - C_1^0) \frac{x}{l} \right] \frac{k_1^*}{k_2^*} (1 - e^{-k_2^* t}) + \\ + \sum_{n=1}^{\infty} \frac{k_1^*}{n\pi A} \left\{ [(C_1(0)B_1 - B_2) + \frac{k_2^*}{k_2^* - \alpha_1} (C_2(0)B_1 - K_x B_2)] (e^{-\alpha_1 t} - e^{-k_2^* t}) - \right. \\ \left. - [(C_1(0)B_1 - B_2) + \frac{k_2^*}{k_2^* - \alpha_2} (C_2(0)B_1 - K_x B_2)] (e^{-\alpha_2 t} - e^{-k_2^* t}) \right\} \text{Sin} \frac{n\pi}{l} x. \quad (31\text{б})$$

Полученные выражения могут быть использованы для вывода формул, необходимых для обработки результатов традиционных методов газовой диффузии.

В методе проницаемости изучается диффузия газа сквозь плоскую мембрану. Традиционные краевые условия имеют вид: $C_1(x, 0) = C_2(x, 0) = 0$; $C_1(0, t) = C_{10}$; $C_1(l, t) = 0$. Тогда $B_1 = 2$, $B_2 = C_{10}$.

Диффузионные процессы описываются следующими выражениями:
распределение концентрации подвижного вида по толщине мембраны

$$C_1(x, t) = C_{10} \left\{ 1 - \frac{x}{l} + \sum_{n=1}^{\infty} \frac{1}{n\pi A} \left[(\alpha_1 - k_1^* - k_2^*) e^{-\alpha_1 t} - (\alpha_2 - k_1^* - k_2^*) e^{-\alpha_2 t} \right] \text{Sin} \frac{n\pi}{l} x \right\}; \quad (32)$$

распределение концентрации неподвижного вида по толщине мембраны

$$C_2(x, t) = C_{20} \left\{ \left(1 - \frac{x}{l} \right) (1 - e^{-k_2^* t}) \frac{k_1^*}{k_2^*} + \sum_{n=1}^{\infty} \frac{k_1^*}{n\pi A} \left[\frac{\alpha_1 - k_1^* - k_2^*}{k_2^* - \alpha_1} (e^{-\alpha_1 t} - e^{-k_2^* t}) - \frac{\alpha_2 - k_1^* - k_2^*}{k_2^* - \alpha_2} (e^{-\alpha_2 t} - e^{-k_2^* t}) \right] \right\} \text{Sin} \frac{n\pi}{l} x; \quad (32\text{б})$$

поток газа на выходе из мембраны (кривая "прорыва")

$$J = -SD \frac{dC_1}{dx} \Big|_{x=l} = \frac{C_{10} D}{l} \left\{ 1 - \sum_{n=1}^{\infty} \frac{(-1)^n}{A} \left[(\alpha_1 - k_1^* - k_2^*) e^{-\alpha_1 t} - (\alpha_2 - k_1^* - k_2^*) e^{-\alpha_2 t} \right] \right\}; \quad (33)$$

количество газа, прошедшее через мембрану ко времени t:

$$q(t) = \int_0^t J(\tau) d\tau = \frac{SC_{10}D}{1} \left\{ t - \sum_{n=1}^{\infty} (-1)^n \frac{2l^2}{n^2 \pi^2 D} \left[\frac{k_1^* + k_2^*}{k_2^*} - \frac{\alpha_1 - k_1^* - k_2^*}{\alpha_1} e^{-\alpha_1 t} + \frac{\alpha_2 - k_1^* - k_2^*}{\alpha_2} e^{-\alpha_2 t} \right] \right\}, \quad (34)$$

где S - площадь поверхности мембраны.

В сорбционном методе изучается диффузия газа из постоянного источника в плоскую двухстороннюю пластину. В этом случае краевые условия: $C_1(x,t)=0$; $C_2(x,0)=0$; $C_1^0=C_1^l=C_{10}$, тогда $B_1=2$; $D_2=2C_{10}$.

Диффузионные процессы описываются следующими выражениями:
распределение концентрации подвижного вида по толщине образца

$$C_1(x,t) = C_{10} \left\{ 1 - \frac{2}{\pi} \sum_{m=0}^{\infty} \frac{1}{(2m+1)A} \left[(-\alpha_1 + k_1^* + k_2^*) e^{-\alpha_1 t} + (\alpha_2 - k_1^* - k_2^*) e^{-\alpha_2 t} \right] \text{Sin} \frac{(2m+1)\pi x}{1} \right\}; \quad (35a)$$

концентрационный профиль неподвижного вида

$$C_2(x,t) = C_{10} \left\{ \frac{k_1^*}{k_2^*} (1 - e^{-k_2^* t}) + \sum_{m=0}^{\infty} \frac{2k_1^* C_{10}}{(2m+1)\pi A} \left[\frac{\alpha_1 - k_1^* - k_2^*}{k_2^* - \alpha_1} \cdot (e^{-\alpha_1 t} - e^{-k_2^* t}) - \frac{\alpha_2 - k_1^* - k_2^*}{k_2^* - \alpha_2} (e^{-\alpha_2 t} - e^{-k_2^* t}) \right] \text{Sin} \frac{(2m+1)\pi x}{1} \right\}, \quad (35b)$$

поток газа в твердое тело

$$J(t) = \frac{DS}{1} \sum_{m=0}^{\infty} \frac{4C_{10}}{A} \left\{ (-\alpha_1 + k_1^* + k_2^*) e^{-\alpha_1 t} + (\alpha_2 - k_1^* - k_2^*) e^{-\alpha_2 t} \right\}, \quad (36)$$

количество газа в образце в момент времени t

$$G(t) = \int_0^1 [C_1(x,t) + C_2(x,t)] dx = \frac{DS}{1^2} \sum_{m=0}^{\infty} \frac{4C_{10}}{A} \cdot \left\{ \left(\frac{\alpha_1 - k_1^* - k_2^*}{\alpha_1} \right) (1 - e^{-\alpha_1 t}) + \left(\frac{\alpha_2 - k_1^* - k_2^*}{\alpha_2} \right) (1 - e^{-\alpha_2 t}) \right\}, \quad (37)$$

Следует заметить, что в сорбционном и десорбционном методах величины α_1 , α_2 и A рассчитываются при значениях $\omega=(2m+1)\pi/l$, где $m=0,1,2,\dots$

В десорбционном методе измеряется газовыделение из пластины, предварительно насыщенной газом. В этом случае $C_1^0=C_1^l=0$, $C_1(x,0)=C_1(0)$, $C_2(x,0)=C_2(0)$. Тогда $B_1=B_2=0$.

Распределение газа по толщине образца описывается уравнениями:

а) для подвижного вида

$$C_1(x,t) = \sum_{m=0}^{\infty} \frac{2}{\pi(2m+1)A} \left\{ [(-\alpha_1 + k_1^*) C_1(0) + k_2^* C_2(0)] e^{-\alpha_1 t} + [(\alpha_2 - k_2^*) C_1(0) - k_2^* C_2(0)] e^{-\alpha_2 t} \right\} \text{Sin} \frac{(2m+1)\pi x}{1} \quad (38a)$$

б) для неподвижного вида:

$$C_2(x,t) = \sum_{m=0}^{\infty} \frac{2k_1^*}{\pi(2m+1)A} \left\{ \left(C_1(0) + \frac{k_2^*}{k_2^* - \alpha_1} C_2(0) \right) (e^{-\alpha_1 t} - e^{-k_2^* t}) - \left(C_1(0) + \frac{k_2^* C_2(0)}{k_2^* - \alpha_2} \right) (e^{-\alpha_2 t} - e^{-k_2^* t}) \right\} \text{Sin} \frac{(2m+1)\pi x}{1} + C_2(0) e^{-k_2^* t}; \quad (38b)$$

поток газа из образца

$$J(t) = \frac{DS}{l} \sum_{m=0}^{\infty} \frac{4}{A} \left\{ [(-\alpha_1 + k_2^*) C_1(0) + k_2^* C_2(0)] e^{-\alpha_1 t} - [(-\alpha_2 + k_2^*) C_1(0) + k_2^* C_2(0)] e^{-\alpha_2 t} \right\} \quad (39)$$

количество газа, выделившееся из пластины к моменту времени t

$$M(t) = [C_1(0) + C_2(0)] S l + \frac{4S}{1} \sum_{m=0}^{\infty} \frac{1}{A \omega^2} \left\{ [C_{10} (\alpha_1 - k_1^* - k_2^*) - C_{20} \alpha_2] e^{-\alpha_1 t} - [C_1(0) (\alpha_2 - k_1^* - k_2^*) - C_2(0) \alpha_1] e^{-\alpha_2 t} \right\}; \quad (40)$$

количество газа, оставшееся в образце к моменту времени t

$$G(t) = \frac{4S}{l} \sum_{m=0}^{\infty} \frac{1}{A\omega^2} \left\{ \left[C_2(0)\alpha_2 - C_1(0)(\alpha_1 - k_1^* - k_2^*) \right] e^{-\alpha_1 t} - \left[C_2(0)\alpha_1 - C_1(0)(\alpha_2 - k_1^* - k_2^*) \right] e^{-\alpha_2 t} \right\} \quad (41)$$

Полученные выражения положены в основу комплекса программ DIGS [2], предназначенного для обработки результатов изучения процессов диффузии газов в твердых телах. Рассмотренный здесь математический аппарат неоднократно использовался для интерпретации измерений нестационарной кинетики диффузии низкомолекулярных веществ в "активных" средах, осуществляемых с помощью таких методик, как метод концентрационных волн [3], импульсный вариант метода проницаемости [4], метод частотного зондирования [5], а также метод термодесорбционной спектроскопии [6]. Опыт применения комплекса DIGS показал, что одноканальное диффузионное приближение варианта Генри 1 - Генри 2 модели "двойной сорбции" адекватно описывает процессы миграции тяжелых инертных газов в материалах ядерного топлива [7], водорода в металлах [8], кислых газов в слое волоконных сорбентов [9] и низкомолекулярных газов в стеклообразных полимерах. При этом было обнаружено, что использование переменных граничных условий позволяет значительно повысить разрешающую способность известных диффузионных методик с точки зрения нахождения параметров захвата и увеличить точность определения как параметров взаимодействия газ - активный центр, так и коэффициента диффузии.

СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Бекман И.Н., Романовский И.П. // Усп. хим., 57, 1988. С.944.
2. Швыряев А.А., Бекман И.Н. // Диффузионные явления в полимерах. Черноголовка, 1985. С.44.
3. Shelekhin A.V., Beckman I.N. // J. Membr. Sci., 73, 1982. P.73.
4. Beckman I.N., Romanovskii I.P., Balek V. // Synthetic polymeric membranes. Berlin, N. Y., 1987. P.355.
5. Beckman I.N. // Polymeric gas separation membranes /Ed. D.R.Paul, U.P.Yampol'skii/ Florida, 1994. 301.
6. Beckman I.N., Zheleznov A.V., Balek V. // J. Thermal. Analysis. 37, 1991. P.1479.
7. Бекман И.Н. Эманационно термический анализ. М., 1986. С.291.
8. Бекман И.Н. Взаимодействие водорода с металлами. М., 1987. С.143.
9. Зюзин А.Ю., Бельнов В.К., Бекман И.Н., Калинин Э.А., Сафонов М.С. ЖФХ. 66. 1992., С. 1281