

## О ДИФФУЗИОННОМ МЕХАНИЗМЕ ОБРАЗОВАНИЯ ГАЗОГИДРАТНЫХ ЧАСТИЦ В ПРОЦЕССЕ ИХ ВСПЛЫТИЯ В ВОДЕ

*Нурдавлетова Л.А., Тазетдинов Б.И.  
г.Бирск, ФГБОУ ВПО Бирский филиал БашГУ*

Причины появления свободного газа на дне водоемов могут быть как природного характера (подводные грязевые вулканы, разломы осадочных пород), так и техногенного (аварии на подводных трубопроводах, буровых установках). Одним из следствий достаточно длительного пребывания газовых пузырьков в области высокого гидростатического давления является образование на их поверхности гидратной корки [1, 2, 4].

Рассмотрим процесс образования газогидрата на внутренней поверхности одиночного газового пузырька при его всплытии в неограниченном объеме жидкости. Примем, что основным механизмом образования гидрата является диффузионный перенос жидкости внутрь гидратной частицы. На границе контакта газа с водой будет образовываться гидратная корка. Будем полагать, что давление газовой фазы прослеживает за гидростатическим  $p_g = p_l = p$ , а температуру считаем однородной и равной температуре воды  $T_g = T_l$ . Здесь и в дальнейшем индексы  $l$ ,  $g$ ,  $h$  будем относить к параметрам воды, газа и гидрата.

Для теоретического описания процесса ось координат  $z$  направим вертикально вверх с началом в центре пузырька.

Полагаем, что газ не уходит за пределы гидратной корки и с течением времени переходит в состав газогидрата. Поэтому закон сохранения массы газа запишется как

$$\frac{4}{3}\pi a_{g0}^3 \rho_{g0} = \frac{4}{3}\pi a_g^3 \rho_g + \frac{4}{3}\pi (a_{gh}^3 - a_g^3) \rho_h^0 G \quad (1)$$

где  $\rho_h^0$  – плотность гидрата,  $G$  – массовое содержание газа в гидрате. Здесь и в дальнейшем дополнительный нижний индекс 0 соответствует исходным значениям параметров.

Уравнение диффузии в гидратной корке примем как

$$\frac{\partial \rho_l}{\partial t} = D \frac{1}{r^2} \frac{\partial}{\partial r} \left( r^2 \frac{\partial \rho}{\partial r} \right), \quad a_g \leq r \leq a_{gh}, \quad (2)$$

где граничные условия имеют вид

$$\begin{aligned} r = a_g, \quad \rho_l' &= 0, \\ r = a_{gh}, \quad \rho_l' &= \rho_l^*. \end{aligned}$$

Здесь  $D$  – коэффициент диффузии гидратной корки на процесс переноса воды внутрь.

Считаем гидратную корку сплошной, уравнение неразрывности примет вид

$$\frac{\partial (1-m)\rho_h^0}{\partial t} + \frac{1}{r^2} \frac{\partial}{\partial t} \left( (1-m)\rho_l^0 v_g r^2 \right) = 0. \quad (3)$$

Квазистационарная скорость движения гидратной корки на внутренней поверхности получим как

$$\begin{aligned} v_g r^2 &= C, \quad r = a_{gh}, \quad v_c = a_{gh} \\ a_{gh} a_{gh} &= C, \quad v r^2 = a_{gh} a_{gh}, \quad v_c = a_{gh} \left( \frac{a_{gh}}{r} \right)^2 \\ v_s &= \frac{\partial a_{gh}}{\partial t} \left( \frac{a_{gh}}{r} \right)^2 \end{aligned} \quad (4)$$

В составе газогидрата концентрация газа и воды подчиняются «стехиометрическому условию», поэтому интенсивности потребления газа  $j_g$  и воды  $j_l$  с интенсивностью образования гидрата  $j_h$  связаны как:

$$j_l = (1-G)j_h, \quad j_g = G j_h, \quad j_l = \frac{1-G}{G} j_g \quad (5)$$

Массовый расход газа и воды на гидратообразование на межфазной поверхности (газ-гидрат) определяются из закона Фика и условия баланса массы газа:

$$j_l = -D \left( \frac{\partial \rho_l^*}{\partial r} \right)_{a_g} \quad (6)$$

$$j_g = -\rho_h^0 G \left( v_s \Big|_{a_g} - \frac{\partial a_g}{\partial t} \right) \quad (7)$$

Для всплывающей частицы примем закон изменения импульсов в виде [3]

$$\frac{\partial v(m_{gh} + \mu_{gh})}{\partial t} = F_A - F_T - F_C \quad (8)$$

где масса газогидратной частицы и присоединенная масса имеют вид

$$m_{gh} = \frac{4}{3} \pi (a_{gh}^3 - a_g^3) \rho_h^0 + \frac{4}{3} \pi a_g^3 \rho_g, \quad \mu_{gh} = \frac{2}{3} \pi a_{gh}^3 \rho_l^0$$

$F_A$ ,  $F_T$ ,  $F_C$  - силы Архимеда, тяжести и гидродинамического сопротивления соответственно, которые находятся следующим образом:

$$F_A = \frac{4}{3} \pi a_{gh}^3 \rho_l^0 g, \quad F_T = m_{gh} a_g, \quad F_C = \xi \pi a_{gh}^3 \frac{\rho_l^0 v^2}{2}$$

$$\xi = \frac{12}{\text{Re}} \left( 1 + 0.241 \text{Re}^{0.687} \right), \quad \text{Re} = \frac{2 a_{gh} \rho_l^0 v}{\mu_l}.$$

Квазистационарное распределение плотности воды внутри гидратной частицы из (2) имеет вид

$$\rho_l' = \rho_l^* + \frac{a_g \rho_l^*}{a_{gh} - a_g} \left( 1 - \frac{a_{gh}}{r} \right) \quad (9)$$

Уравнение (6) с учетом (8) примет вид

$$j_l = - \frac{D a_g a_{gh} \rho_l^*}{(a_{gh} - a_g) a_g^2}$$

$$j_l = - \frac{D \rho_l^*}{a_g^2 \left( \frac{1}{a_g} - \frac{1}{a_{gh}} \right)} \quad (10)$$

Из уравнения (5) с учетом (6), (7), (4) и производной по времени (1) получим обыкновенное дифференциальное уравнение изменения внутреннего радиуса

$$\frac{da_g}{dt} = - \frac{1}{a_g^2} \frac{D^* \rho_l^0 G}{\rho_g (1-G) \left( \frac{1}{a_g} - \frac{1}{a_{gh}} \right)}, \quad (11)$$

здесь  $D^* = D\rho_i^*/\rho_i^0$  -приведенный коэффициент диффузии.

Выражая дифференциальное уравнение изменения скорости всплытия частицы из (8) имеем

$$\frac{dv}{dt} = \frac{F_A - F_T - T_C}{m_{gh} + \mu_{gh}} \quad (12)$$

Принимая во внимание, что у всплывающей частицы параметры уравнений зависят от давления, учитывая определение скорости  $dz/dt = v$  уравнения (11) и (12) будут образовывать замкнутую систему уравнений.

В работе построена математическая модель образования газогидратных частиц в процессе их всплытия. Полученная система дифференциальных уравнений описывает изменение радиуса внутренней поверхности гидратной частицы в случае диффузионного переноса жидкости внутрь, а также изменение скорости всплытия газогидратной частицы.

#### Литература

1. Бык С.Ш., Макогон Ю.Ф., Фомина В.И. Газовые гидраты. М.: Химия, 1980. 296 с.
2. Макогон Ю.Ф. Гидраты природных газов. М.: Недра, 1980. 208 с.
3. Нигматулин Р.И. Динамика многофазных сред. Ч.1. М.: Наука, 1987. 464 с.
4. Шагапов В.Ш., Тазетдинов Б.И., Нурисламов О.Р. К теории образования и разложения газогидратных частиц в процессе их всплытия в воде // Вестник томского государственного университета. Математика и механика. 2013. №6 (26). С. 106–113.