1 Постановка задачи

В безграничном объёме расплава на глубине около 30 км рассматривается одиночный пузырёк газа, наполненный смесью углекислого газа и водяного пара. Оба газа предполагаются совершенными (или с известной таблицей свойств). Подъём пузырьков предполагается значительно медленнее процессов массообмена с окружающим расплавом и скоростью движения границы пузырька, поэтому в модели рассматривается покоящийся единичный пузырёк. Также, изменениее температуры полагается пренебрежимо малым. Давление в окружающем расплаве предполагается постоянными, равным давлению насыщенного пара за вычетом $\Delta P \approx 1-10 MPa$.

В замкнутую систему уравнений входят следующие зависимости: 10) Уравнения диффузии для газов:

$$\frac{\partial c_s}{\partial t} + \nu_r \frac{\partial c_s}{\partial r} = \frac{1}{r^2} \frac{\partial}{\partial r} (D_s r^2 \frac{\partial c_s}{\partial r}); \ s = c, w; \quad \nu_r = \frac{dR}{dt}$$

2) Уравнение баланса импульса на границе раздела расплав/газ:

$$P_g - P_m = \frac{2\sigma}{R} + 4\mu_e \left(\frac{1}{R} - \frac{R^2}{S^3}\right)$$
$$S = (S_0^3 - R_0^3 + R^3)^{1/3}; \quad \int_R^S \frac{\mu(r, c_w)}{r^4} dr$$

3) Уравнение баланса массы на границе раздела расплав/газ:

$$\frac{4\pi}{3}\frac{d}{dt}(R^3\rho_g) = 4\pi R^2\rho_m[D_c(\frac{\partial c_c}{\partial r})_{r=R} + D_w(\frac{\partial c_w}{\partial r})_{r=R}]$$

$$D_i = D_i(c_w) - \text{известные функции;} \quad \rho_m = const$$

4) Уравнение состояния совершенного газа (или таблица для поиска связи давления с плотностью):

$$\frac{4\pi}{3}R^3 = \rho_g \tilde{R} \frac{T}{P_g}$$

2 Численная схема уравнений диффузии

Сделаем замену координат в представленных уравнениях. Возьмём следующую замену: $\xi = \frac{r-R}{S-R}$, такую что r=R $\xi=0,$ r=S $\xi=1$. В уравнении 4 изменений нет, в уравнении 2 $\tilde{\mu_e} = (S-R) \int\limits_0^1 \frac{\mu(\xi,c_w)}{(\xi(S-R)+R)^4} d\xi$. В уравнении 3 правая часть принимает вид $4\pi R \rho_m [D_c \left. \frac{\partial c_c}{\partial \xi} \right|_{\xi=0} + D_w \left. \frac{\partial c_w}{\partial \xi} \right|_{\xi=0}]$.

Для первого уравнения $\frac{\partial c_s}{\partial t} + \nu_r \frac{\partial c_s}{\partial r} = \frac{1}{r^2} \frac{\partial}{\partial r} (D_s r^2 \frac{\partial c_s}{\partial r})$ численная схема рассматривается в следующем виде. Каждый член этого уравнения умножается на r^2 и интегрируется между узлами сетки. После интегрирования получаем следующее уравнение.

$$\frac{\partial c_s}{\partial t}\bigg|_{\xi} \cdot \frac{r^3}{3}\bigg|_{r_{ij}}^{r_{jk}} + \nu_r \frac{\partial c_s}{\partial r}\bigg|_{r=\xi} \cdot \frac{r^3}{3}\bigg|_{r_{ij}}^{r_{jk}} = D_s r^2 \frac{\partial c_s}{\partial r}\bigg|_{r_{ij}}^{r_{jk}}$$

Точка ξ здесь является промежуточной точкой между двумя соседними узлами, которая появилась при интегрировании в следствии применения теоремы о среднем. Перепишем это уравнение в виде конечно-разностной схемы.

$$\frac{c_s(\xi_j, t_{i+1}) - c_s(\xi_j, t_i)}{t_{i+1} - t_i} \cdot \frac{r_{jk}^3 - r_{ij}^3}{3} + \nu_r \frac{c_s(\xi_{j+1}, t_i) - c_s(\xi_j, t_i)}{r_{jk} - r_{ij}} \cdot \frac{r_{jk}^3 - r_{ij}^3}{3} =$$

$$= D_s \left(r_{jk}^2 \frac{c_s(r_{kk+1}, t_i) - c_s(r_{jk,t_i})}{r_{kk+1} - r_{jk}} - r_{ij}^2 \frac{c_s(r_{jk}, t_i) - c_s(r_{ij,t_i})}{r_{jk} - r_{ij}} \right)$$

Здесь ξ_{j+1} — точка, расположенная между r_{jk} и следующей точкой сетки. Если положить, что при достаточно мелком разбиении точка ξ близка к $\frac{r_{ij}+r_{jk}}{2}$, перепишем полученное уравнение.

$$\frac{c_s(r_{ij}, t_{i+1}) + c_s(r_{jk}, t_{i+1}) - c_s(r_{ij}, t_i) - c_s(r_{jk}, t_i)}{2(t_{i+1} - t_i)} \cdot \frac{r_{jk}^3 - r_{ij}^3}{3} + \frac{2(t_{i+1}) - R(t_i)}{t_{i+1} - t_i} \frac{c_s(r_{kk+1}, t_i) + c_s(r_{jk}, t_i) - c_s(r_{jk}, t_i) - c_s(r_{ij}, t_i)}{r_{jk} - r_{ij}} \cdot \frac{r_{jk}^3 - r_{ij}^3}{3} = D_s \left(r_{jk}^2 \frac{c_s(r_{kk+1}, t_i) - c_s(r_{jk,t_i})}{r_{kk+1} - r_{jk}} - r_{ij}^2 \frac{c_s(r_{jk}, t_i) - c_s(r_{ij,t_i})}{r_{jk} - r_{ij}} \right)$$

Уравнение баланса массы можно переписать в следующем виде:

$$\frac{4\pi}{3} \frac{R^3(t_{i+1})\rho_g(t_{i+1}) - R^3(t_i)\rho_g(t_i)}{t_{i+1} - t_i} = 4\pi R^2(t_i)\rho_m(t_i) \left[D_c \frac{c_c(t_i, r_j) - c_c(t_i, r_i)}{r_j - r_i} + \frac{c_c(t_i, r_j) - c_c(t_i, r_i)}{r_j - r_i} \right] + \frac{c_c(t_i, r_j) - c_c(t_i, r_i)}{r_j - r_i} + \frac{c_c(t_i, r_i) - c_c(t_i, r_i)}{r_j - r_i} + \frac{c_c(t_i, r_i) - c_c(t_i, r_i)}{r_i - r_i} + \frac{c_c(t_i, r_i) - c_c(t_i, r_i)}{r_i} + \frac{c_c(t_i, r_i)}{r_i} + \frac{c_c(t_i, r_i)}{r_i} + \frac{c_c(t_i, r_$$

$$+D_w \frac{c_w(t_i, r_j) - c_w(t_i, r_i)}{r_j - r_i} \bigg]$$

Здесь r_i и r_j — точки, расположенные вплотную к стенке пузырька.

3 Схема решения

После того, как заданы внешние зависимости, граничные и начальные условия, система уравнений решается следующим образом. Делается шаг по времени, предполагается некоторое значение R. Далее решается уравнение 1, из которого становятся известными концентрации газов в расплаве. Из уравнения 3 получаем плотность ρ_g . Теперь из уравнений 2 и 4 независимо получаются давления p_g . Если разница между полученными давлениями меньше, чем некторое значение ошибки, то делается новая иттерация. Когда достигается приемлимая разница, можно сделать следующий шаг по времени.