

**ЕРІГЕН ГАЗ РЕЖИМІНІҢ
МАТЕМАТИКАЛЫҚ
СИПАТТАМАСЫ**

Фазалық ауысулары бар ағын. Ерітілген газ режимі.

Бұан дейін әртүрлі ағын режимдері қарастырылды, бірақ әрқашан ағын фазалық түрлендірулерсіз жүреді деп есептелді. Газ газ күйінде, ал сұйықтық сұйық күйінде қалды. Бұл тақырыпта фазалық ауысулары бар ағындар және, атап айтқанда, еріген газ режимі деп аталатын ағын қарастырылады.

Еріген газ режимінде екі түрлі ортаның қозғалысы орын алады: **сұйық** және **газ**. Дарси заңының негізінде ағыс мөлшері келесі түрде анықталады.

$$u_{\Gamma} = -\frac{k_{\Gamma}}{\mu_{\Gamma}} (\text{grad} p_{\Gamma} - \rho_{\Gamma} g)$$

$$u_{\text{с}} = -\frac{k_{\text{с}}}{\mu_{\text{с}}} (\text{grad} p_{\text{с}} - \rho_{\text{с}} g)$$

$$p_{\Gamma} - p_{\text{с}} = p_{\text{к}}$$

Тығыздықтар (ρ_{Γ} , ρ_{C}) мен тұтқырлықтардың (μ_{Γ} , μ_{C}) қысымнан, температурадан және қоспа құрамынан тәуелділігі белгілі деп болжанады, яғни

$$\rho_{\text{C}} = \rho_{\text{C}}(C_{i\text{C}}, p_{\text{C}}, T)$$

$$\rho_{\Gamma} = \rho_{\Gamma}(C_{i\Gamma}, p_{\Gamma}, T)$$

$$\mu_{\text{C}} = \mu_{\text{C}}(C_{i\text{C}}, p_{\text{C}}, T)$$

$$\mu_{\Gamma} = \mu_{\Gamma}(C_{i\Gamma}, p_{\Gamma}, T)$$

Мұндағы $C_{i\text{C}}$, $C_{i\Gamma}$ - сұйық пен газдағы i -компонентасының молярлық үлесі ($i=1,2,\dots,N$)

Кеуекті ортаның бірлік көлеміндегі i -ші компонентасының мольдер саны

$$\left(C_{ic} \frac{\rho_c}{M_c} S_c + C_{i\Gamma} \frac{\rho_\Gamma}{M_\Gamma} S_\Gamma \right) m$$

Мұндағы m - кеуектілік, S_c, S_Γ - кеуекті ортаның сұйықпен және газбен қанықтылығы. M_c, M_Γ - сұйық пен газдың орташа молекулярлық салмағы:

$$M_c = \sum_{i=1}^N C_{ic} M_i$$

$$M_\Gamma = \sum_{i=1}^N C_{i\Gamma} M_i$$

M_i - i -ші компонентаның молекулярлық салмағы

i-ші компонентаның ағысының молярлық тығыздығын анықтауда ол сұйықпен де, газбен де тасымалданатынын ескеру керек. Сондықтан, *i*-ші компонентаның ағысының молярлық тығыздығы келесі түрде анықталады

$$v_i = C_{ic} \frac{\rho_c}{M_c} v_c + C_{ig} \frac{\rho_g}{M_g} v_g$$

Үзіліссіздік теңдеуінен

$$\nabla \left[C_{ic} \frac{\rho_c}{M_c} v_c + C_{ig} \frac{\rho_g}{M_g} v_g \right] = -m \frac{\partial}{\partial t} \left[C_{ic} \frac{\rho_c}{M_c} S_c + C_{ig} \frac{\rho_g}{M_g} S_g \right]$$

Мұндағы

$$S_c + S_g = 1$$

Егер байланысқан суды ескермесек.

Мұнай пластының кез - келген кішкентай аумағында **сұйық пен газ термодинамикалық тепе-теңдікте болады.**

$$C_{iГ} = E_i C_{ic}$$

E_i – тепе -теңдік тұрақтысы пластың кішкентай аумағындағы қоспаның құрамынан тәуелді.

$$C_{ic} = \frac{C_i}{1 + C_r(E_i - 1)}$$

$$C_{iГ} = \frac{C_i E_i}{1 + C_r(E_i - 1)}$$

Мұндағы C_i - барлық жүйедегі i -ші компонентаның молярлық үлесі, C_r - газ фазасындағы барлық жүйенің молярлық үлесі.

Сонымен қатар қосымша шарттар қойылады:

$$\sum_{i=1}^N C_i = 1$$

$$\sum_{i=1}^N C_{ic} = 1$$

$$\sum_{i=1}^N C_{i\Gamma} = 1$$

$$C_c + C_\Gamma = 1$$

Пластың әр нүктесінде қоспа құрамы әр түрлі. Егер капиллярлық қысымды ексермесек онда

$$\nabla \left\{ \left(\frac{\frac{\rho_c k_c + \rho_\Gamma k_\Gamma E_i}{M_c \mu_c + M_\Gamma \mu_\Gamma}}{1 + C_r(E_i - 1)} \right) C_i \cdot \nabla p \right\} = -m \frac{\partial}{\partial t} \left\{ \left(\frac{\frac{\rho_c S_c + \rho_\Gamma S_\Gamma E_i}{M_c + M_\Gamma}}{1 + C_r(E_i - 1)} \right) C_i \right\} \quad (***)$$

$$\sum_{i=1}^N C_i = 1$$

$$S_c + S_\Gamma = 1$$

$$C_\Gamma = \frac{\frac{\rho_\Gamma}{M_\Gamma} S_\Gamma}{\frac{\rho_\Gamma}{M_\Gamma} S_\Gamma + \frac{\rho_c}{M_c} S_c}$$

$E_i, \rho_{\Gamma}, M_{\Gamma}, \rho_c, M_c, \mu_{\Gamma}, \mu_c$ шамалары C_i, p және T берілген функциялары болып табылады. Изотермиялық ағыс кезінде $N+3$ шаманы анықтау керек: $C_i, i=1,2,\dots,N; p; S_c$ және S_{Γ} уақыт пен кеңістіктің координтасының функциялары. (***) – N теңдеуді береді. Одан кейінгі 2 теңдеуді ескерсек жетпей тұрған қосымша теңдеу

$$\sum_{i=1}^N C_{ic} = 1$$

Немесе

$$\sum_{i=1}^N \frac{C_i}{1 + C_{\Gamma}(E_i - 1)} = 1$$

$N+3$ белгісіз шаманы анықтауға осы $N+3$ теңдеу қолданылады.