Методика расчета расходов природного газа на вытеснение сжиженных углеводородов

Кривошеев Ю.К. Белорусский национальный технический университет

Расход природного газа при вытеснении сжиженных углеводородов СУГ) состоит из двух частей: расход на заполнение объёма вытесненной видкости и расход на растворение метана в вытесняемом СУГ. Первая эсть этого расхода зависит только от объёма резервуара и давления вытеснения, вторая — ещё и от времени вытеснения. В конце вытеснения СУГ весь опорожняемый резервуар заполнен паровой фазой, в которой врциальное давление метана равно p_M и полная масса метана в резервуаре эпределяется из уравнения Клапейрона-Менделеева. Так как при водавливании природным газом наблюдается проникновение метана в СУГ, а не наоборот, то эта масса должна быть доставлена из источников вадува. Вторая составляющая расхода природного газа определяется входя из того, что количество молей метана N, продиффундировавшего в СУГ за время t через площадь поверхности жидкой фазы S определяется съглующим образом

$$N = 2(C_{MS} - C_0)S\sqrt{\frac{Dt}{\pi}}.$$

 C_{MS} — объёмная концентрация метана на поверхности жидкой фазы.

Переходя от количества молей к массе, пренебрегая начальной вонцентрацией метана по сравнению с концентрацией насыщения C_{MS} , минруя обе составляющие расхода природного газа, получим полный его расход

$$M = p_M \mu_M \left(\frac{V}{RT} + \frac{2S}{F_M(p,T)v_M} \sqrt{\frac{Dt}{\pi}} \right),$$

Чтобы рассчитать расход метана, необходимо задать объём резервуара Γ , максимальную площадь поверхности жидкой фазы S (площадь проекции резервуара на горизонтальную плоскость), парциальное завление метана при вытеснении p_M , температуру СУГ T, время ытеснения t. Коэффициент диффузии D можно определить по известной температуре и составу СУГ или взять среднее значение $D=1,5\cdot 10^{-8}$ м²/с. Средний молекулярный объём СУГ v_M легко рассчитать. Функция футитивности метана $F_M(p,T)$ рассчитывается по известной температуре и завлению в паровой фазе p.