

**РЕШЕНИЕ ЗАДАЧИ ОПТИМИЗАЦИИ ПРОЦЕССА
НИЗКОТЕМПЕРАТУРНОЙ СЕПАРАЦИИ МЕТОДОМ
МНОЖИТЕЛЕЙ ЛАГРАНЖА**

Основу математического описания процесса низкотемпературной сепарации (НТС) составляют уравнения, описывающие фазовые соотношения в системе сепарации природного газа, материального и теплового балансов. В работе [1] представлена динамическая модель процесса НТС природного газа.

В статье [2] разработана имитационная модель сепаратора, позволяющая отслеживать изменения технологических параметров процесса низкотемпературной сепарации в режиме реального времени.

Основными параметрами управления процессом НТС являются производительность, давление газа в аппаратах, температурный режим, расход ингибитора гидратообразования.

Решим задачу определения максимума общей производительности по конденсату установки НТС с параллельно работающими аппаратами.

Можно следующим образом сформулировать задачу оптимального управления расходами сырого газа на входах в отдельные нитки: распределять газ таким образом, чтобы в любой момент времени суммарный выход конденсата был максимальным, то есть выполнялось условие:

$$G = \sum_{i=1}^{i=n} G_i(Q_i) \rightarrow \max, \quad (1)$$

$$\sum_{i=1}^{i=n} Q_i = Q; \quad (Q_{i \min}) \leq Q_i \leq (Q_{i \max}),$$

где G_i – производительность i -й нитки, кг/ч; Q_i – объемный расход смеси на входе нитки, $\text{м}^3/\text{ч}$; n – число ниток; $i = 1 \dots n$.

Целевая функция (1) имеет следующий вид:

$$G_i = Q_i(CAb_i - CB) - CAa_iQ_i^2, \quad (2)$$

$$A = \frac{C_{p2}}{C_{p2} - C_{p1}}, \quad B = \frac{\Delta \tilde{T}C_{p1}}{C_{p2} - C_{p1}},$$

где C – технологическая константа, $\text{кг}/(\text{м}^3 \cdot ^\circ\text{C})$; a_i, b_i – коэффициенты; C_{p1} – начальная теплоемкость смеси, $\text{кал}/(\text{кг} \cdot ^\circ\text{C})$; C_{p2} – конечная теплоемкость продукта, $\text{кал}/(\text{кг} \cdot ^\circ\text{C})$; $\Delta \tilde{T}$ – тепловой эффект Джоуля-

Томсона, °С.

Используя метод Лагранжа, вычислим оптимальные значения расхода для каждой нитки. Применяем метод множителей Лагранжа для случая, когда ограничения заданы в виде равенств и неравенств [3]:

$$\begin{aligned} \sum_{i=1}^6 Q_i - 5 \cdot 10^5 &= 0; \\ Q_i &\geq 8 \cdot 10^4; \quad Q_i \leq 1,2 \cdot 10^5. \end{aligned} \quad (3)$$

Ограничения в виде неравенств могут быть преобразованы в ограничения в виде равенств путем добавления к каждому из них неотрицательной ослабляющей переменной u^2 (переменная u^2 всегда положительна):

$$\begin{aligned} g_i(x) + u_i^2 &= b_i \\ \text{или} \\ g_i(x) + u_i^2 - b_i &= 0. \end{aligned} \quad (4)$$

Перейдем от формы записи неравенств (3) к более удобной для представления вспомогательной функции Лагранжа:

$$\begin{cases} -Q_i + 8 \cdot 10^4 + U_{1i}^2 = 0; \\ Q_i - 1,2 \cdot 10^5 + U_{2i}^2 = 0. \end{cases} \quad (5)$$

Таким образом, задача сводится к минимизации (максимизации) целевой функции $f(x)$ вида (1) при наличии ограничений в виде равенств (3), (5).

Сформируем функцию Лагранжа следующим образом [4]:

$$F(x, \lambda, u) = f(x) + \sum_{i=1}^m \lambda_i [g_i(x) + u_i^2 - b_i]. \quad (6)$$

Необходимыми условиями, которые должны выполняться в стационарной точке, являются следующие:

$$\begin{aligned} \frac{\partial F}{\partial x_j} &= 0 = \frac{\partial f}{\partial x_j} + \sum_{i=1}^m \lambda_i \frac{\partial g_i}{\partial x_j} \quad \text{при } j = 1, 2, \dots, n; \\ \frac{\partial F}{\partial \lambda_i} &= 0 = g_i(x) + u_i^2 - b \quad \text{при } i = 1, 2, \dots, m; \\ \frac{\partial F}{\partial u_i} &= 0 = 2\lambda_i u_i \quad \text{при } i = 1, 2, \dots, m. \end{aligned} \quad (7)$$

Уравнения (7) являются необходимыми условиями минимума (максимума) при наличии ограничений.

В нашей задаче уравнения системы (7) запишем в следующем

виде:

$$\left\{ \begin{array}{l} \frac{\partial \Phi}{\partial Q_i} = (2r_i Q_i + s_i) + \lambda_1 + \lambda_{2i} - \lambda_{3i} = 0; \\ \frac{\partial \Phi}{\partial \lambda_i} = (Q_1 + Q_2 + Q_3 + Q_4 + Q_5 + Q_6) - 500000 = 0; \\ \frac{\partial \Phi}{\partial U_{1i}} = 2\lambda_{2i} U_{1i} = 0; \\ \frac{\partial \Phi}{\partial U_{2i}} = 2\lambda_{3i} U_{2i} = 0. \end{array} \right. \quad (8)$$

Как и любой метод, метод множителей Лагранжа имеет свои преимущества и недостатки. Преимущество заключается в том, что можно не учитывать взаимную зависимость переменных (он сводит задачу условной оптимизации к задаче безусловной оптимизации). Недостатком является необходимость решения громоздких уравнений.

При заданных исходных данных в результате решения системы уравнений (8) получены следующие оптимальные значения для шести переменных, на которые наложены ограничения (3): объемный расход смеси на выходе каждой нитки $Q=[81470, 83300, 84470, 82660, 84060, 84030]$ м³/ч. Максимальная суммарная производительность G составляет $1,96 \cdot 10^3$ кг/ч.

ЛИТЕРАТУРА

1. Кулиев А.М., Тагиев В.Г. Оптимизация процессов газопромысловой технологии. М.: Недра, 1984. 200 с.
2. Писарев М.О., Долганов И.М., Ивашкина Е.Н., Бешагина Е.В. Моделирование режимов работы аппаратов установки подготовки газа и газового конденсата в технологии низкотемпературной сепарации // Электронный научный журнал «Нефтегазовое дело». 2014. №3. С. 187-206.
3. Тугашова Л.Г., Богданов Х.У. Моделирование процессов и систем с использованием методов оптимизации. Альметьевск: АГНИ, 2005. 185 с.
4. Банди Б. Методы оптимизации. Вводный курс: Пер. с англ. М.: Радио и связь. 1988. 128 с.