

## 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, м<sup>3</sup>/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, кг/(м<sup>3</sup>·°C);  $a_i, b_i$  – коэффициенты;  $C_{p1}$  – начальная теплоемкость смеси, кал/(кг·°C);  $C_{p2}$  – конечная теплоемкость продукта, кал/(кг·°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]:

$$\sum_{i=1}^6 Q_i - 5 \cdot 10^5 = 0; \quad (3)$$

$$Q_i \geq 8 \cdot 10^4; \quad Q_i \leq 1,2 \cdot 10^5.$$

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):

$$g_i(x) + u_i^2 = b_i$$

или

$$g_i(x) + u_i^2 - b_i = 0. \quad (4)$$

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:

$$\frac{\partial F}{\partial x_j} = 0 = \frac{\partial f}{\partial x_j} + \sum_{i=1}^m \lambda_i \frac{\partial g_i}{\partial x_j} \quad \text{при } j = 1, 2, \dots, n;$$

$$\frac{\partial F}{\partial \lambda_i} = 0 = g_i(x) + u_i^2 - b \quad \text{при } i = 1, 2, \dots, m; \quad (7)$$

$$\frac{\partial F}{\partial u_i} = 0 = 2\lambda_i u_i \quad \text{при } i = 1, 2, \dots, m.$$

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

В нашей задаче уравнения системы (7) запишем в следующем

виде:

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

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 входе каждой нитки  $Q=[81470, 83300, 84470, 82660, 84060, 84030]$  м<sup>3</sup>/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.