# Ю.Г. Качан, д-р техн. наук, А.В. Николенко, канд. техн. наук., В.В. Степкин

(Украина, Днепропетровск, Национальная металлургическая академия)

## МАТЕМАТИЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ МЕТОДИЧЕСКОЙ ПЕЧИ С ПОЗИЦИИ УПРАВЛЕНИЯ

Как известно основой моделирования любых технологических объектов является их обобщенное представление. Сущность моделирования заключается в замене реальной системы и ее элементов моделью, которая находится с ними в некотором соответствии, и способна воспроизводить свойства и характеристики реальной системы, т.е. эффективно решать все основные задачи экспериментального исследования.

В работе [1] математическая модель печи разделена на расчетные модели: модель радиационного теплообмена в рабочем пространстве печи и модель нагрева металла. Также в модель включены выражения для расчета процесса горения, определения расхода топлива и т.д. Работы [2, 3, 4, 5] являются отдельными частями математической модели методической печи и полностью описывают процессы, происходящие в методической печи. Особенностью данной модели есть то, что она предусматривает перевод печи из одного типа топлива на другой (природный газ на обогащенный доменный и наоборот).

**Цель работы:** Основной задачей созданной классической модели методической печи является проведение на ней экспериментов, которые сложно реализовать на реальном объекте.

## Изложение материалов и результатов работы.

На основании такой модели можно составить имитационную структуру (алгоритм) представляющий собой преобразование входных переменных  $\overrightarrow{X}$  и  $\overrightarrow{Z}$  в выходные  $\overrightarrow{Y}$ , вида:

$$\vec{Y} = A(\vec{X}, \vec{Z}, \vec{B}) \tag{1}$$

где A – нелинейный векторный оператор, структура которого определяется в процессе моделирования;

Здесь в качестве выходной переменной  $\vec{Y}$  выбран такой важный техникоэкономический показатель, характеризующий работу методической печи, как расход топлива [5].

Конструктивными параметрами методической печи являются: размеры длин зон печи  $m_L[i]$ ; геометрические размеры по сечению печи (ширина  $B_i$  и высота  $H_i$  рабочего пространства зон печи) [3]; геометрические размеры нагреваемых слябов  $S_r$ ,  $M_r$  [4]; размеры загрузочного и разгрузочного окон печи  $L_{\text{загр}}$ ,  $H_{\text{разг}}$ ,  $H_{\text{разг}}$ ; размеры люков для удаления окалины  $L_{\text{люк}}$ ,  $H_{\text{люк}}$ ; размеры инспекционных люков  $L_{\text{инсп}}$ ,  $H_{\text{инсп}}$ ; толщина кладки стен печи  $S_{\text{ст}}$ ; толщина

кладки свода и пода печи  $S_{cb}, S_{n}$ ; толщина кладки инспекционных люков и люков для удаления окалины  $S_{uhcn}, S_{niok}$  [5].

Выходная переменная  $\overline{Y}$  формируется на базе таких параметров как: температура от датчиков боковых стен печи (WEST и EAST)  $m_{t_{\Sigma}^{H}}[l], m_{t_{NV}^{H}}[l]$ [2]; температура от датчиков свода печи  $m_{t_{\rm B}}[i]$  [3]; температура поверхности металла со стороны загрузки и разгрузки  $m_{tt}[j] = \lceil m_{tt}[1]; m_{tt}[2] \rceil$  [3]; температура окружающей среды  $t_{\scriptscriptstyle R}$  [5]; время, в течении которого открыты загрузочное или разгрузочное окна  $\psi_{\text{загр}}$ ,  $\psi_{\text{разгр}}$  [5]; время нагрева металла по зонам печи и общее время т [4]; производительность печи G [5]; массивы химического состава энергоносителей:  $m_{_{\Pi}}[i]$  - природного газа,  $m_{_{\Pi}}[i]$  - доменного и  $m_{_{\Omega\Pi}}[i]$  обогащенного доменного [2]; эмпирические коэффициенты (коэффициент расхода воздуха n, пирометрический коэффициент горения  $\eta_{\text{пир}}$ , коэффициент объемного содержания  $N_2$  и  $O_2$  в дутье k) [2]; минимальная теплота сгорания обогащенного доменного газа  $Q^p_{\text{нтод}}$  [2]; массив плотностей компонентов энергоносителей m<sub>o</sub>[i] [2]; массив зависимостей энтальпий продуктов сгорания  $\mathsf{m}_{\mathsf{ico}_2}[\mathsf{j}],\;\mathsf{m}_{\mathsf{iN}_2}[\mathsf{j}],\;\mathsf{m}_{\mathsf{io}_2}[\mathsf{j}],\;\mathsf{m}_{\mathsf{iH}_2\mathsf{O}}[\mathsf{j}],\;\mathsf{m}_{\mathsf{iB}}[\mathsf{j}]$  и воздуха от температуры  $\mathsf{m}_{\mathsf{t}_{\mathsf{nc}}}[\mathsf{j}]$  [2]; численные значения парциального давления СО2 и Н2О [3]; эмпирические коэффициенты (коэффициент несимметричности двухстороннего нагрева µ; теплоемкость окалины  $C_{o\kappa}$ ; количество окалины  $Fe_3O_4$ , образующейся при окислении 1 кг железа Fe m; угар металла δ [4]; массив табличных коэффициентов для расчета нагрева металла  $m_{B_i}[k], m_{g^2}[k], m_p[k], m_M[k], m_N[k]$  [4]; массив зависимости тепловых потерь с охлаждающей водой (для зон подогрева, нагрева 1, нагрева 2 и томильной  $m_{q1}[j]$ , для рекуперативной зоны  $m_{q2}[j]$ ) от температуры m<sub>to</sub>[j] по зонам печи [5].

Кроме того, модель позволяет рассчитывать такие важные параметры как: расход кислорода на горение  $V_{O2}$  [2]; расход воздуха  $V_{\scriptscriptstyle B}$  [2]; объемы компонентов продуктов сгорания  $V_{CO_2}, V_{H_2O}, V_{N_2}, V_{O_2}$  [2]; действительную температуры продуктов сгорания  $t_{\scriptscriptstyle \pi i}$ , где i – номер зоны печи [2]; приведенный коэффициент излучения от газа и кладки на металл  $\sigma_i$ , где i – номер зоны печи [3]; температура металла в конце томильной зоны  $t_{\scriptscriptstyle cp.T}$  [4]; продолжительность нагрева в томильной  $\tau_{\scriptscriptstyle T}$  [4] и остальных зонах печи; температура внутренней поверхности кладки печи  $T_{\scriptscriptstyle \kappa ni}$ , где i – номер зоны печи (формула 3 [5]); потери тепла теплопроводностью через кладку печи  $Q_{\scriptscriptstyle 5\kappa n.i}$  [5], потери тепла излучением через загрузочное и разгрузочное окна печи  $Q_{\scriptscriptstyle 5\kappa n.i}$  [5], потери тепла с охлаждающей водой  $Q_{\scriptscriptstyle 5oxni}$  [5]; тепло затраченное на нагрев металла  $Q_{\scriptscriptstyle Ii}$  [5] и т.д.; полезная тепловая мощность  $M_{\scriptscriptstyle noni}$  [5]; мощность холостого хода печи  $M_{\scriptscriptstyle xxi}$ 

[5]; часовой расход топлива по зонам печи  $B_i$  [5]; общий коэффициент полезного действия печи  $\eta_{\pi}$  [5].

С позиции управления и согласно выражению (1) модель методической печи примет вид, представленный на рис.1

Основными ограничениями на данную модель есть:

- 1) перепад температуры по сечению сляба в конце зоны нагрева  $\Delta t \leq 50^{\rm o}C$  ;
  - 2) температура металла в конце нагрева  $m_1 \le 1250^{\circ} C$ .

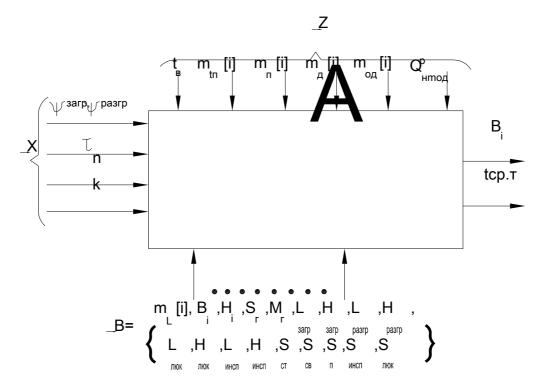


Рис. 1 – Математическая модель методической печи для задач управления

### Выводы:

В результате проделанной работы была получена математическая модель методической печи, основным назначением которой есть проведение на ней экспериментов.

#### Список литературы

- 1. Бровкин В.Л., Вехник В.А. Математическая модель тепловой работы проходных печей // Gospodarka cieplna i eksploatacja pieców przemysłowych: VI Ogólnopolska Konferencja Naukowo-Techniczna. Poraj k. Częstochowy, Polska, 7-10.X.1998. –S.47-54.
- 2. Алгоритм расчета процесса горения топлива методической печи / Ю. Г. Качан, А. В. Николенко, В. В. Степкин // НМетАУ, Теория и практика металлургии. 2007. №2 62-65с.
- 3. Расчет внешнего теплообмена в рабочем пространстве методической печи. / Ю. Г. Качан, А. В. Николенко, В. В. Степкин // НМетАУ Теория и практика металлургии. -2007. №3 -65-68 с.
- 4. Моделирование процесса нагрева металла в методической печи./ Ю. Г. Качан, А. В. Николенко, В. В. Степкин //ХПИ, Интегрированные технологии и энергосбережение. -2007. №2 с.74-76.

- 5. Алгоритм расчета теплового баланса методической печи. / Ю. Г. Качан, А. В. Николенко, В. В. Степкин //ЗГИА, Металлургия. Сборник научных трудов 2007. №2 21-23 с.