

ИНТЕЛЛЕКТУАЛЬНАЯ СИСТЕМА ОЦЕНКИ ПРОИЗВОДИТЕЛЬНОСТИ ЦЕНТРОБЕЖНЫХ НАГНЕТАТЕЛЕЙ ГАЗОПЕРЕКАЧИВАЮЩИХ АГРЕГАТОВ

В.А. Адаменко

Харьковский государственный технический университет радиоэлектроники,
Кафедра прикладной математики
61166, Украина, Харьков, пр. Ленина 14
Tevdashev@kture.kharkov.ua

ABSTRACT

The effective intellectual system of an evaluation of productivity centrifugal supercharger of gas turbo-compressor in real time using formalizable and poorly formalizable procedures is offered. This system includes informational and analytical subsystems and provides evaluation of productivity centrifugal supercharger of gas turbo-compressor, checking of a degree of adequacy of the entrance data and adequacy of model of centrifugal supercharger of gas turbo-compressor. In a case model is not adequate the system provides automatic transition to a task of identification of parameters of model of centrifugal supercharger of gas turbo-compressor.

ВВЕДЕНИЕ

Проблема идентификации расхода транспортируемого газа является наиболее важной и актуальной в газовой промышленности [1]. Предлагается эффективная интеллектуальная система оценки производительности центробежных нагнетателей (ЦБН) газоперекачивающих агрегатов (ГПА) в реальном времени, использующая формализуемые и слабо формализуемые процедуры. Система реализует метод идентификации фактической производительности ЦБН ГПА в реальном времени, описанный в [2]. Метод является эффективным за счет того, что использует все имеющиеся результаты измерений переменных, характеризующих состав и состояние газа и состояние ГПА; учитывает погрешности средств измерений; обеспечивает возможность дополнительной проверки степени адекватности входных данных и адекватности модели ГПА.

МАТЕМАТИЧЕСКАЯ МОДЕЛЬ ЦБН

Известно, что работа ЦБН ГПА может быть описана математической моделью, которая представляет собой систему нелинейных алгебраических уравнений и неравенств [3]:

$$M_{\text{ГПА}} = \left\{ \varepsilon = \left[1 + \left(\frac{n}{n_0} \right)_{\text{пр}}^2 \left(\varepsilon_0^{\frac{m-1}{m}} - 1 \right) \right]^{\frac{m}{m-1}}, \right. \quad (1)$$

$$T_k = T_n \left(\frac{P_k}{P_n} \right)^{\frac{m-1}{m}}, \quad (2)$$

$$Q_{\text{пр. min}} \leq Q_{\text{пр}} \leq Q_{\text{пр. max}}, \quad n_{\text{min}} \leq n \leq n_{\text{max}}, \quad P_k \leq P^{\text{max}}, \quad T_k \leq T^{\text{max}} \}, \quad (3)$$

где P_n, P_k — давления газа на входе и на выходе ЦБН ($\text{кгс}/\text{см}^2$); T_n, T_k — температуры газа на входе и на выходе ЦБН (К); q — коммерческий расход газа на ГПА ($\text{млн. м}^3/\text{сут}$);

P^{\max} — максимальное давление нагнетателя, определяемое прочностью труб (кгс/см²);
 T^{\max} — ограничение сверху на температуру газа на выходе ЦБН, зависящее от свойств изоляционного покрытия (К);

$\varepsilon = \frac{P_k}{P_H}$ — степень сжатия;

$\varepsilon_0 = a_0 + a_1 Q_{\text{пр}} + a_2 Q_{\text{пр}}^2$ — степень сжатия при $\left(\frac{n}{n_0}\right)_{\text{пр}} = 1$;

$m = \frac{k \eta}{k(\eta-1)+1}$ — показатель политропы;

$\eta = d_0 + d_1 Q_{\text{пр}} + d_2 Q_{\text{пр}}^2 + d_3 Q_{\text{пр}}^3$ — политропический коэффициент полезного действия;

$a_0, a_1, a_2, d_0, d_1, d_2, d_3$ — коэффициенты аппроксимации соответствующих функций;

$$\frac{k}{k-1} = \frac{k_0}{k_0-1} \cdot \left(1 + \frac{d_{\text{ср}}}{R} \cdot \frac{k_0-1}{k_0}\right) \cdot \frac{1}{Z_{\text{ср}} \cdot (1+X \eta)}, \quad (4)$$

k — показатель адиабаты;

$$\frac{k_0}{k_0-1} = 5.15 + \frac{(5.65 + 0.017 \cdot t_{\text{ср}}) \Delta}{1.987},$$

k_0 — показатель “изоэнтروпы” газа в идеальном состоянии;

$Z_{\text{ср}} = \frac{1}{2}(Z_H + Z_k)$ — средний приведенный коэффициент сжимаемости газа;

$Z_H = Z(P_H, T_H)$ — коэффициент сжимаемости газа на входе ЦБН;

$Z_k = Z(P_k, T_k)$ — коэффициент сжимаемости газа на выходе ЦБН;

$\Delta = \frac{\rho_H}{1.206}$ — относительная плотность газа по воздуху;

ρ_H — плотность сухого газа в нормальном состоянии в кг/м³;

$Q_{\text{пр}} = \frac{n_0}{n} \gamma_0 \frac{Z_H \cdot R_H \cdot \ln \frac{T^{\max}}{T_{\min}} (T_H)}{P_H} \frac{q}{1440} 10^2$ — приведенная объемная производительность (м³/мин),

T_{\min}, T_{\max} — минимально и максимально допустимые значения температуры газа (К);

$Q_{\text{пр. min}}, Q_{\text{пр. max}}$ — минимально и максимально допустимые значения приведенной объем-

ной производительности (м³/мин); R_H ($\frac{\text{кгс} \cdot \text{м}}{\text{кг} \cdot \text{К}}$) — газовая постоянная на входе ЦБН; γ_0 —

удельный вес газа в нормальных условиях (кгс/м³); n_0 — номинальное число оборотов на ЦБН (об/мин), n — обороты привода на ЦБН (об/мин); n_{\min}, n_{\max} — минимальная и максимальная частота вращения вала нагнетателя (об/мин);

$$Z(P, T) = 1 - \left(\left(\ln \frac{P_{\max}}{P_{\min}} (P) - 6 \right) \cdot \left(\frac{0.345 \Delta}{10^2} - \frac{0.446}{10^3} \right) + 0.015 \right) \cdot \left(1.3 - 0.0144 \left(\ln \frac{T_{\max}}{T_{\min}} (T) - 283.2 \right) \right) —$$

коэффициент сжимаемости газа; P_{\min}, P_{\max} — минимально и максимально допустимые значения давления газа (кгс/см²);

$$\text{In}_{x_{\min}}^{x_{\max}}(x) = \begin{cases} x, & x_{\min} < x < x_{\max}, \\ x_{\min}, & x \leq x_{\min}, \\ x_{\max}, & x \geq x_{\max}, \end{cases} \quad \text{— функция проецирования точки на область;}$$

$$\left(\frac{n}{n_0}\right)_{\text{пр}}^2 = \begin{cases} \frac{Z_{\text{пр}} R_{\text{пр}} T_{\text{пр}}}{Z_{\text{н}} \cdot R_{\text{н}} \cdot \ln_{T_{\text{мин}}}^{T_{\text{макс}}} (T_{\text{н}})} \left(\frac{n}{n_0}\right)^2, \\ \text{если } Z_{\text{н}} \ln_{T_{\text{мин}}}^{T_{\text{макс}}} (T_{\text{н}}) > Z_{\text{мин}} T_{\text{мин}}, \text{ — приведенные обороты ЦБН,} \\ \left(\frac{n}{n_0}\right)^2, \text{ в ост. случаях.} \end{cases}$$

$Z_{\text{пр}}, R_{\text{пр}} \left(\frac{\text{кгс} \cdot \text{м}}{\text{кг} \cdot \text{К}}\right), T_{\text{пр}} (\text{К})$ — приведенные значения коэффициента сжимаемости, газовой постоянной и температуры газа;

$Z_{\text{мин}}$ — минимально допустимое значение коэффициента сжимаемости;

$$X = \left(\frac{1.23 + 0.12 P_{\text{пр.ср}}}{T_{\text{пр.ср}}^2} - 0.061 \right) \cdot \frac{P_{\text{пр.ср}}}{T_{\text{пр.ср}} Z_{\text{ср}}} \text{ — коэффициент изобарического сжатия газа;}$$

$$\frac{d_{\text{ср}}}{R} = \frac{P_{\text{пр.ср}} \cdot (2.46 + 0.12 P_{\text{пр.ср}})}{T_{\text{пр.ср}}^3} \text{ — средний приведенный коэффициент теплоемкости газа;}$$

$$P_{\text{пр.ср}} = \frac{1}{2} (P_{\text{пр}}(P_{\text{н}}) + P_{\text{пр}}(P_{\text{к}})) \text{ — среднее приведенное давление;}$$

$$T_{\text{пр.ср}} = \frac{1}{2} (T_{\text{пр}}(T_{\text{н}}) + T_{\text{пр}}(T_{\text{к}})) \text{ — средняя приведенная температура;}$$

$$P_{\text{пр}}(P) = \frac{P + 1.033}{P_{\text{пк}}} \text{ — приведенное давление;}$$

$$T_{\text{пр}}(T) = \frac{T}{T_{\text{пк}}} \text{ — приведенная температура;}$$

$$P_{\text{пк}} = 30.168 \cdot (0.05993 (26.831 - \rho_{\text{н}}) + N_{\text{CO}_2} - 0.392 N_{\text{N}_2}) \text{ — псевдокритическое давление,}$$

$N_{\text{CO}_2}, N_{\text{N}_2}$ — молярные концентрации углекислого газа и азота в транспортируемом газе в долях единицы,

$$T_{\text{пк}} = 88.25 \cdot (1.7591 (0.56364 + \rho_{\text{н}}) - N_{\text{CO}_2} - 1.681 N_{\text{N}_2}) \text{ — псевдокритическая температура;}$$

$$t_{\text{ср}} = \frac{1}{2} (T_{\text{н}} + T_{\text{к}}) - 273.15 \text{ — среднее значение температуры.}$$

ФУНКЦИИ ИНТЕЛЛЕКТУАЛЬНОЙ СИСТЕМЫ ОЦЕНКИ ПРОИЗВОДИТЕЛЬНОСТИ ЦБН ГПА

Система оценки производительности центробежных нагнетателей газоперекачивающих агрегатов, включающая в себя две системы: информационную и аналитическую, обеспечивает:

- оценивание производительности ЦБН ГПА. Задача оценивания производительности ЦБН ГПА сводится к решению системы уравнений и неравенств модели ЦБН (1)—(3) относительно неизвестной переменной q . Остальные все переменные модели ЦБН считаются известными. Система уравнений и неравенств модели ЦБН совместно с наборами измеренных данных будет переопределенной. Поэтому ее решение можно найти только в статистическом смысле. В [2] показано, что задача оценивания производительности ЦБН ГПА сводится к задаче условной минимизации вида:

$$\frac{(\tilde{P}_H - P_H)^2}{\sigma_{P_H}^2} + \frac{(\tilde{P}_k - P_k)^2}{\sigma_{P_k}^2} + \frac{(\tilde{T}_H - T_H)^2}{\sigma_{T_H}^2} + \frac{(\tilde{T}_k - T_k)^2}{\sigma_{T_k}^2} + \frac{(\tilde{n} - n)^2}{\sigma_n^2} \xrightarrow{P_H, P_k, T_H, T_k, n, q \in \Omega} \min, \quad (5)$$

где область ограничений Ω описывается уравнениями и неравенствами модели ЦБН (1)—(3).

В выражении (5) $\tilde{P}_H, \tilde{P}_k, \tilde{T}_H, \tilde{T}_k, \tilde{n}$ — наборы измеренных значений давлений, температур и числа оборотов на ЦБН; $\sigma_{P_H}^2, \sigma_{P_k}^2, \sigma_{T_H}^2, \sigma_{T_k}^2, \sigma_n^2$ — дисперсии ошибок измерений.

Задача (5) является задачей условной минимизации, решение которой осуществляется одним из следующих способов:

1) методами математического программирования: модифицированных функций Лагранжа, штрафных функций [4];

2) специально разработанным методом, учитывающим специфику решаемой задачи. Этот метод основан на переходе от задачи условной минимизации к задаче безусловной минимизации, который можно осуществить, если выразить переменную P_k из уравнения (1), а переменную T_k из уравнения (2) и подставить полученные аналитические выражения в (5). Но найти аналитические выражения для P_k и T_k в явном виде нельзя. Однако, если пренебречь зависимостями показателя адиабаты k от переменных P_k, T_k в выражениях (1)—(2), то тогда можно получить аналитические выражения для P_k из уравнения (1) и для T_k из уравнения (2). С учетом вышесказанного, специальный алгоритм решения задачи условной минимизации вида (5) состоит в следующем.

Задаются начальные приближения по переменным P_H, T_H, n , равные их измеренным значениям ($P_H^{(0)} = \tilde{P}_H, T_H^{(0)} = \tilde{T}_H, n^{(0)} = \tilde{n}$), задается начальное приближение по переменной q ($q^{(0)}$) и вычисляется значение для показателя адиабаты k ($k^{(0)}$) по формуле (4) с учетом значений $P_H^{(0)}, T_H^{(0)}, n^{(0)}, \tilde{P}_k, \tilde{T}_k$.

i -ая итерация алгоритма решения задачи условной минимизации состоит в следующем ($i = \overline{1, KI}$, где KI — количество итераций):

1. Находятся аналитические выражения для P_k из уравнения (1) и для T_k из уравнения (2) в предположении, что показатель адиабаты k является постоянной величиной (значение для k получается на предыдущей итерации: $k = k^{(i-1)}$).

2. Найденные аналитические выражения для P_k и T_k подставляются в функцию цели (5), и таким образом, ограничения на равенство (1)—(2) исключаются, и, соответственно, исключаются переменные P_k, T_k . В результате получается задача безусловной минимизации (ограничения на неравенства (3) при решении задачи безусловной минимизации не учитываются, их необходимо проверить после решения задачи). Переменными полученной задачи безусловной минимизации являются: P_H, T_H, n, q .

3. Решение задачи безусловной минимизации осуществляется известными методами безусловной минимизации: квазиньютоновскими, наискорейшего спуска, градиентным с дроблением шага, сопряженных градиентов [5]. Начальным приближением для решения этой задачи является решение задачи безусловной минимизации, полученное на предыдущей итерации: $P_H^{(i-1)}, T_H^{(i-1)}, q^{(i-1)}, n^{(i-1)}$. Пусть решением задачи безусловной минимизации является: $P_H^{(i)}, T_H^{(i)}, q^{(i)}, n^{(i)}$.

4. По аналитическим выражениям, полученным в п.1, и с учетом значений $P_H^{(i)}, T_H^{(i)}, q^{(i)}, n^{(i)}$, вычисляются значения для P_k, T_k : $P_k^{(i)}, T_k^{(i)}$.

5. По найденным значениям $P_H^{(i)}, T_H^{(i)}, q^{(i)}, n^{(i)}, P_k^{(i)}, T_k^{(i)}$ вычисляется значение для показателя адиабаты k по формуле (4): $k^{(i)}$.

6. Проверяется критерий выхода из условной минимизации. Если он не выполняется—осуществляется переход к п.1. Если он выполняется, то итерационный процесс завершен.

Таким образом, решение задачи условной минимизации вида (5) сводится к решению последовательности задач безусловной минимизации. При этом пренебрегаются зависимости показателя адиабаты k от переменных P_k, T_k в выражениях (1)—(2) на каждой итерации, т.е. показатель адиабаты k считается равным константе на каждой итерации (значение его на каждой итерации берется из предыдущей итерации). Такой подход является вполне обоснованным, поскольку показатель адиабаты k слабо зависит от P_k, T_k . При решении реальных практических задач оценки производительности ЦБН ГПА описанный выше итерационный процесс очень быстро сходится, и, таким образом, разработанный метод решения задачи вида (5) является более эффективным по сравнению с известными методами математического программирования за счет того, что учитывает специфику решаемой задачи;

- проверку степени адекватности входных данных и адекватности модели ЦБН ГПА. Если статистические свойства оценок производительности превышают некоторые установленные пороги, т.е.

если хотя бы одно из условий

$$\left| P_n^* - \tilde{P}_n \right| \leq \delta_{\max}^{(P_n)}, \left| P_k^* - \tilde{P}_k \right| \leq \delta_{\max}^{(P_k)}, \left| T_n^* - \tilde{T}_n \right| \leq \delta_{\max}^{(T_n)}, \left| T_k^* - \tilde{T}_k \right| \leq \delta_{\max}^{(T_k)}, \left| n^* - \tilde{n} \right| \leq \delta_{\max}^{(n)},$$

где $P_n^*, P_k^*, T_n^*, T_k^*, n^*, q^*$ — решение задачи (5); $\delta_{\max}^{(P_n)}, \delta_{\max}^{(P_k)}, \delta_{\max}^{(T_n)}, \delta_{\max}^{(T_k)}, \delta_{\max}^{(n)}$ — максимальные погрешности измерений начального давления, конечного давления, начальной температуры, конечной температуры, числа оборотов соответственно,

не выполняется, то тогда возможны два варианта: либо были ошибки в процессе передачи измерений параметров на вход предлагаемого алгоритма или другие ошибки, которые привели к неадекватности входных данных (тогда нужно проверить правильность ввода исходных данных и, в случае ошибки, попытаться заново решить задачу); либо модель ЦБН ГПА не является адекватной, т.е. присутствуют ошибки модели, и, возможно, некоторые параметры модели нуждаются в корректировке. В этом случае система оценки производительности ЦБН ГПА обеспечивает автоматический переход к задаче идентификации параметров модели ЦБН ГПА [3].

С помощью разработанной интеллектуальной системы было решено много практических задач оценки производительности ЦБН ГПА, что подтвердило высокую ее эффективность и возможность использования в системах технической диагностики реального времени.

ЗАКЛЮЧЕНИЕ

Предлагается эффективная интеллектуальная система оценки производительности ЦБН ГПА в реальном времени, использующая формализуемые и слабо формализуемые процедуры. Эта система включает в себя две системы: информационную и аналитическую и обеспечивает: оценивание производительности ЦБН ГПА, проверку степени адекватности входных данных и адекватности модели ЦБН ГПА. Кроме того, в случае неадекватности модели, система обеспечивает автоматический переход к задаче идентификации параметров модели ЦБН ГПА. С помощью разработанной интеллектуальной системы было решено много практических задач оценки производительности ЦБН ГПА, результаты решения которых подтвердили высокую ее эффективность и возможность использования в системах технической диагностики реального времени.

ЛИТЕРАТУРА

1. Шишко Г. Г., Енин П. М. Учет расхода газа.— К.: Урожай, 1993.— 333 с.
2. Адаменко В.А., Адаменко А.В., Тевяшева О.А. Идентификация производительности центробежных нагнетателей газоперекачивающих агрегатов в реальном времени// Радиоэлектроника и информатика.— 1999.— №4.— С. 39—43.
3. Адаменко В.А., Адаменко А.В., Тевяшева О.А. Идентификация технического состояния центробежных нагнетателей газоперекачивающих агрегатов// Радиоэлектроника и информатика.— 1999.— №3.— С. 24—30.
4. Д. Бертсекас. Условная оптимизация и методы множителей Лагранжа.— М.: “Радио и связь”, 1987.— 400 с.
5. Сухарев А.Г., Тимохов А.В., Федоров В.В. Курс методов оптимизации.— М.: Наука, 1986.— 328 с.