УДК 621:518.5

В.П. СЕВЕРИН, д-р техн. наук; проф. НТУ «ХПИ»; *Е.Н. НИКУЛИНА*, канд. техн. наук; ст. преп. НТУ «ХПИ»; *К.Б. ГОДЛЕВСКАЯ*, аспирантка НТУ «ХПИ»

МНОГОЦЕЛЕВАЯ ОПТИМИЗАЦИЯ СИСТЕМ УПРАВЛЕНИЯ ПАРОВОЙ ТУРБИНОЙ К-1000-60/1500 НА ОСНОВЕ ВЕКТОРНОЙ ЦЕЛЕВОЙ ФУНКЦИИ

Построены нелинейные математические модели систем автоматического управления паровой турбиной К-1000-60/1500 в пространстве состояний с различными регуляторами. Предложена векторная целевая функция для многоцелевой оптимизации систем управления паровой турбиной. Представлены результаты многоцелевого параметрического синтеза нелинейных систем стабилизации частоты.

Ключевые слова: паровая турбина, система управления, математическая модель, многоцелевая оптимизация, векторная целевая функция.

Введение. Системы автоматического управления (САУ) паровыми турбинами постоянно совершенствуются [1, 2]. Основными целями синтеза САУ турбинами являются: выполнение условий технической реализуемости, обеспечение устойчивости САУ, ограничение максимального отклонения частоты вращения ротора, ограничение показателя колебаний частоты, максимальное быстродействие САУ [3]. Процесс многоцелевого синтеза целесообразно автоматизировать и объединить достижение всех намеченных целей в одном вычислительном процессе. Эта задача решена на основе векторных целевых функций для линейных моделей систем автоматического управления турбиной К-1000-60/1500 [3, 4]. Повышение точности расчета оптимальных САУ возможно при использовании нелинейных моделей систем, которые полнее учитывают особенности протекания реальных процессов управления [5].

Целью статьи является представление нелинейных моделей систем стабилизации частоты вращения ротора паровой турбины К-1000-60/1500 в пространстве состояний, а также результатов многоцелевого параметрического синтеза систем стабилизации частоты на основе векторной целевой функции.

Модель турбины как объекта управления. Принципиальная схема паровой



K-1000-60/1500 турбины представлена на рис. 1 и включает клапан регулиротурбины вания (KPT), цилиндр высокого давления (ЦВД), объем перед ЦВД, объем сепараторе-В перегревателе (СП), клапан сепаратора-перегревателя (КСП), объем за КСП. цилиндр среднего давления

Рис. 1 – Принципиальная схема паровой турбины К-1000-60/1500

(ЦСД), цилиндр низкого давления (ЦНД), объем перед ЦНД, конденсатор (К). Пар под давлением p_0 поступает в КРТ. Следящий привод через систему рычагов воздействует на КРТ, изменяя подачу пара в ЦВД. Пар аккумулируется в четырех основных объемах под давлением p_1 , p_2 , p_3 , p_4 .

© В.П. Северин, Е.Н. Никулина, К.Б. Годлевская, 2013

Энергия пара превращается в механическую энергию вращения ротора турбины и электрического генератора (ЭГ) с круговой частотой ω .

Перейдем от исходных к относительным переменным состояния: давления $\pi_k = p_k/p_0$, $k = \overline{1,5}$, частоты вращения ротора $\phi = (\omega - \omega_0)/\omega_0$ и мощности $v = (N - N_0)/N_0$, где ω_0 и N_0 – круговая частота и мощность в номинальном режиме. Нелинейная модель паровой турбины получена в виде системы дифференциальных уравнений (СДУ) [5]:

$$\begin{cases} d\pi_{1}/dt = K_{11}(1+\mu_{m}) - K_{12}\sqrt{\pi_{1}^{2} - \pi_{2}^{2}}, \\ d\pi_{2}/dt = K_{21}\sqrt{\pi_{1}^{2} - \pi_{2}^{2}} - K_{22}\sqrt{\pi_{2}^{2} - K_{\beta}(\pi_{3} - \Pi\pi_{2})^{2}}, \\ d\pi_{3}/dt = K_{31}\sqrt{\pi_{2}^{2} - K_{\beta}(\pi_{3} - \Pi\pi_{2})^{2}} - K_{32}\sqrt{\pi_{3}^{2} - \pi_{4}^{2}}, \\ d\pi_{4}/dt = K_{41}\sqrt{\pi_{3}^{2} - \pi_{4}^{2}} - K_{42}\sqrt{\pi_{4}^{2} - \pi_{5}^{2}}, \\ d\varphi/dt = b_{a}(\nu - \nu_{s})/(1+\varphi), \end{cases}$$
(1)

где использованы переменная положения сервомотора μ_m , возмущающее воздействие мощности электрического генератора v_s и относительная мощность турбины

$$\mathbf{v} = k_1 \sqrt{\pi_1^2 - \pi_2^2} + k_2 \sqrt{\pi_3^2 - \pi_4^2} + k_3 \sqrt{\pi_4^2 - \pi_5^2} - \mathbf{v}_4 (1 + \phi)^2 - \mathbf{v}_5 (1 + \phi)^3 - 1.$$

Значения параметров модели (1) приведены в табл. 1.

Таблица 1

Параметр	Значение	Параметр	Значение	Параметр	Значение
K_{11}	3,2569	K ₄₂	2,4881	v_4	0,0047
<i>K</i> ₁₂	3,3257	K_{β}	4.8516	v_5	0,0119
<i>K</i> ₂₁	0,0777	П	0,5460	π_{10}	0,9100
K ₂₂	1,2841	b_a	0,0694	π_{20}	0,1842
K ₃₁	5,2077	k_1	0,3704	π_{30}	0,1805
K ₃₂	1,6345	<i>k</i> ₂	1,3275	π_{40}	0,0552
K_{41}	0,7986	<i>k</i> ₃	8,3090	φ ₀	0

Параметры модели турбины К-1000-60/1500

Модель (1) представим в векторном виде:

$$dX_t/dt = f_t(X_t, \mu_m, \nu_s), \quad \varphi = C_t X_t, \qquad (2)$$

где $X_t = (\pi_1, \pi_2, \pi_3, \pi_4, \varphi)^T$ – вектор состояния, f_t – векторная функция, $C_t = (0,0,0,0,1)$. Вектор начальных условий $X_{t0} = (\pi_{10}, \pi_{20}, \pi_{30}, \pi_{40}, \varphi_0)^T$ отвечает номинальному режиму работы турбины, значения его проекций приведены в табл. 1.

Принципиальная схема следящего привода паровых турбин на рис. 2 включает электрогидравлический преобразователь (ЭГП), отсечной золотник (ОЗ), сервомотор (СМ), датчики положения (ДП), электронную часть (ЭЧ), $p_{\rm H}$ и $p_{\rm c}$ – давление насоса и слива жидкости. Построены линейные модели схем привода с различным числом датчиков и выполнена оптимизация параметров линейных моделей [3]. Наилучшие показатели качества получены для модели с тремя датчиками – золотника ЭГП (ЗЭГП), ОЗ и СМ. Разработана нелинейная модель привода в виде СДУ:

 $dX_D/dt = f_D(X_D, u), \mu_m = C_D X_D,$ (3) где X_D – вектор относительных переменных состояния привода, f_D – векторная функция, u – управляющее воздействие регулятора частоты. Эта модель учитывает упоры относительных переменных положения – ЗЭГП ξ_y , ОЗ σ_s и СМ μ_m (см. рис. 2):

$$-1 \leq \xi_y \leq 1, \quad -1 \leq \sigma_s \leq 1,$$
$$-1 \leq \mu_m \leq 0.$$

По моделям (2) и (3) получена нелинейная модель турбины



Рис. 2 – Принципиальная схема следящего привода

К-1000-60/1500 как объекта управления при изменении нагрузки:

$$dX_T/dt = f_T(X_T, u, v_s), \quad \varphi = C_T X_T,$$

$$X_T = \begin{pmatrix} X_D \\ X_t \end{pmatrix}, \quad X_{T0} = \begin{pmatrix} 0 \\ X_{t0} \end{pmatrix}, \quad f_T(X_T, u, v_s) = \begin{pmatrix} f_D(X_D, u) \\ f_t(X_t, \mu_m, v_s) \end{pmatrix}, \quad C_T = (0 \quad C_t).$$
(4)

Модели систем управления турбиной. На основании нелинейной модели турбины (4) построены нелинейные модели САУ частотой (САУЧ) для частичного сброса нагрузки с различными законами управления. Структурная схема САУЧ на рис. 3 включает регулятор частоты (РЧ) и модель паровой турбины (ПТ).

Управляющее воздействие *и* формируется по сигналу ошибки $\varepsilon = \phi_s - \phi$, где ϕ_s – заданное значение частоты. Поскольку в номинальном режиме $\phi_s = 0$, то $\varepsilon = -\phi$.



По модели ПТ (4) построены Рис. 3 – Структурная схема САУЧ нелинейные математические модели ее САУЧ с различными регуляторами вида:

$$dX/dt = f(x, X, v_s), \quad y(x, t) = 100CX,$$
 (5)

где X – вектор состояния системы, f – векторная функция, x – вектор из p переменных параметров регулятора, $y = 100 \varphi$ – отклонение частоты от ее номинального значения в процентах, C – вектор наблюдения. Для модели с пропорционально-интегрально-дифференциальным (ПИД) регулятором и переменными коэффициентами K_P , λ_I и λ_D получим:

$$X = \begin{pmatrix} X_T \\ u_I \\ v_D \end{pmatrix}, \quad x = \begin{pmatrix} K_P \\ \lambda_I \\ \lambda_D \end{pmatrix}, \quad f(x, X, v_s) = \begin{pmatrix} f_T(X_T, u, v_s) \\ -\lambda_I \varphi \\ -\lambda_D(v_D - K_D \varphi) \end{pmatrix}, \quad C = (C_T \quad 0 \quad 0)$$

где $u = -(K_P + K_D)\phi + u_I + v_D$.

Задача оптимизация систем управления. Цели технической реализуемости, ограничения максимального отклонения частоты, ограничения показателя колебаний частоты и обеспечения максимального быстродействия САУ учтем условиями:

$$a_i \le x_i \le b_i$$
, $i = 1, p$, $\sigma(x) \le \sigma_m$, $\zeta(x) \le \zeta_m$, $\min t_c(x)$, (6)

где a_i и b_i – ограничения переменных параметров; $\sigma(x)$ и σ_m – максимальное отклонение частоты и его допустимое значение; $\zeta(x)$ и ζ_m – максимальный размах колебаний частоты и его допустимое значение; $t_c(x)$ – время установления переходного процесса. Функции $\sigma(x)$, $\zeta(x)$ и $t_c(x)$ получим в результате численного интегрирования нелинейной СДУ (5).

На основании неравенств из условий (6) сформируем штрафные функции:

$$g_1(x) = \sum_{i=1}^{p} \left[\max\{0, a_i - x_i\} + \max\{0, x_i - b_i\} \right], \quad g_2(x) = \sigma(x) - \sigma_m, \quad g_3(x) = \zeta(x) - \zeta_m.$$
(7)

Задачу синтеза САУЧ поставим в виде задачи условной оптимизации (6), которую будем решать методами векторной оптимизации [3, 4]. На основании условий (6) сформируем области в пространстве переменных параметров R^p путем пересечения и вычитания множеств:

$$G_k = \{x \mid g_k(x) \le 0\}, \ k = \overline{1, 3};$$
 (8)

$$D_1 = G_1, \quad D_2 = D_1 \cap G_2, \quad D_3 = D_2 \cap G_3;$$
 (9)

$$H_0 = R^p \setminus D_1, \quad H_1 = D_1 \setminus D_2, \quad H_2 = D_2 \setminus D_3, \quad H_3 = D_3.$$
(10)

Обозначая относительное значение времени установления процесса $\tau(x) = t_c(x)/T_f$, где T_f – время наблюдения, и вводя $g_4(x) = \tau(x)$ по выражениям (7)–(10) сформируем векторную целевую функцию (ВЦФ)

$$F(x) = \{ (k, g_{k+1}(x)) \mid x \in H_k \}, \quad k = \overline{0, 3}.$$
(11)

Оптимизация ВЦФ (11) проводится на основании сравнения двух ее произвольных значений $U = (U_1; U_2)$ и $V = (V_1; V_2)$ операцией «лучше»

$$U < V = \begin{cases} 1, & (U_1 > V_1) \lor [(U_1 = V_1) \land (U_2 < V_2)], \\ 0, & (U_1 < V_1) \lor [(U_1 = V_1) \land (U_2 \ge V_2)]. \end{cases}$$
(12)

Для изучения, исследования и применения методов оптимизации создана лаборатория *OPTLAB* в системе *MATLAB*, которая включает базы данных методов и задач, подпрограммы методов оптимизации, общие утилиты методов, подпрограммы табличного и графического представления процесса оптимизации [6].

Результаты оптимизации параметров регуляторов. Выполнена оптимизация параметров регуляторов частоты. Для задачи синтеза САУЧ заданы значения параметров: $\sigma_m = 2$, $\zeta_m = 0,5$, параметр зоны установившегося значения переменной $y \ \delta_y = 0,1$, время наблюдения $T_f = 8 \text{ с}$, число шагов интегрирования L = 800, входное возмущающее воздействие $v_s = -0,4$. Для интегрирования СДУ применялся системный

метод первой степени [4]. В табл. 2 для П (Р), ПД (РD), ПИ (РІ), ПИД (РІD) и нечеткого ПИ (FPI) РЧ приведены оптимальные значения параметров и показателей качества переходных процессов. Значения остальных

Оптимальные значения параметров и показателей качества									
РЧ	K_P^*	λ_I^* , c ⁻¹	λ_D^*, c^{-1}	σ*	ς*	t_c^* , c			
Р	100,000	-	_	1,577	0,254	3,950			
PD	100,000	-	1,170	1,532	0,172	3,658			
PI	100,000	14,984	_	1,567	0,442	4,257			
PID	100,000	13,349	1,124	1,525	0,275	3,828			
FPI	9,614	20,027	_	1,294	0,378	3,452			

Таблица 2

оптимальных параметров нечеткого регулятора: $K_u^* = 11,513$, $\xi_p^* = 0,494$, $\eta_p^* = 0,428$.

рис. 4 Ha представлены процессы выраженного в процентах отклонения частоты OT ee номинального значения В оптимальных системах. Эти результаты позволяют сделать ПИД вывод, что регулятор И ΠИ регулятор нечеткий значениями оптимальными параметров обеспечивают наиболее быстрые переходные процессы с наименьшим отклонением частоты и



Рис. 4 – Изменение частоты при различных регуляторах

нулевой статической ошибкой. По сравнению с результатами синтеза линейных систем управления турбиной [3] в нелинейных системах показатель размаха колебаний ζ^* снизился, а время процесса t_c^* увеличилось.

На рис. 5 представлен процесс оптимизации векторной функции (11).



Рис. 5 – Оптимизация параметров ПИД регулятора с $\lambda_D = \lambda_D^*$: $a - F_1(x)$; $\delta - F_2(x)$

Поиск оптимальных значений параметров ПИД регулятора проведен векторным



методом Нелдера-Мида с использованием операции сравнения (12) и начальным h = 1шагом при $x_1 = K_P$, $x_2 = \lambda_I$, $\lambda_D = \lambda_D^*$. Отображены поиска, лучшие точки $x^{(0)} = (1; 1)$ начальная точка отмечена кругом, конечная ромбом.

Для оптимальной САУЧ с ПИД регулятором на рис. 6 представлены процессы изменения переменных состояния: положения золотника ЭГП ξ_y , ОЗ σ_s ,



сервомотора μ_m ; давления пара в емкостях турбины π_1 , π_2 , π_3 и π_4 ; мощности турбины ν ; частоты y; сигнал регулятора u.

Выводы. Приведены нелинейные математические модели для отечественной паровой турбины К-1000-60/1500 и ее систем управления. Предложена векторная целевая функция для многоцелевой оптимизации систем управления паровой турбины. Результаты оптимизации систем управления частотой показали, что самыми эффективными являются ПИД регулятор и нечеткий ПИ регулятор, которые обеспечивают наиболее быстрые переходные процессы с наименьшим отклонением частоты.

Список литературы: 1. Швецов, В.Л. Результаты анализа динамических характеристик турбины К-1100-60/1500-2М при импульсных разгрузках по командам противоаварийной автоматики электрических сетей [Текст] / В.Л. Швецов, И.Н. Бабаев // Енергетичні та теплотехнічні процеси й устаткування. Вісник НТУ«ХПІ»: Зб. наук. праць. – Х.: НТУ «ХПІ», 2012. – № 8. – С. 50-58. – ISSN 2078-774Х. 2. Шехтер, М.В. Современная электрогидравлическая система регулирования и защиты паровых турбин ЗАО «Уральский турбинный завод» [Текст] / М.В. Шехтер, И.Ю. Кляйнрок // Енергетичні та теплотехнічні процеси й устаткування. Вісник НТУ«ХПІ»: Зб. наук. праць. - Х.: НТУ «ХПІ», 2012. -№ 8. – С. 105-112. – ISSN 2078-774Х. 3. Федянина, К.Б. Оптимизация следящего привода и систем управления паровой турбиной с использованием генетических алгоритмов [Текст] / К.Б. Федянина, Е.А. Кучер, В.П. Северин // Техническая электродинамика. Тематический выпуск «Силовая электроника и энергоэффективность». – 2009. – Ч. 5. – С. 86–91. – ISSN 2004-3599. 4. Северин, В.П. Векторная оптимизация систем автоматического управления генетическими алгоритмами [Текст] / В.П. Северин // Техническая электродинамика. Тематический выпуск «Силовая электроника и энергоэффективность». -2009. – Ч. 5. – С. 80–85. – ISSN 2004-3599. 5. Северин, В.П. Нелинейные модели систем автоматического управления паровой турбиной К-1000-60/1500 [Текст] / В.П. Северин, К.Б. Годлевская // Системний аналіз, управління та інформаційні технології. Вісник НТУ «ХПІ»: Зб. наук. праць. - Х.: НТУ «ХПІ», 2012. - № 30. - С. 115-120. - ISSN 2079-0023. 6. Северин, В.П. Структура лаборатории методов оптимизации OPTLAB в системе MATLAB [Текст] / В.П. Северин // Труды IV Всероссийской научной конференции «Проектирование инженерных и научных приложений в среде MATLAB». - Астрахань: Астраханский университет. - 2009. - С. 235-267. - ISBN 978-5-9926-0193-0.

УДК 621:518.5

Поступила в редколлегию 15.01.13

Многоцелевая оптимизация систем управления паровой турбиной К-1000-60/1500 на основе векторной целевой функции [Текст] / В.П. Северин, Е.Н. Никулина, К.Б. Годлевская // Вісник НТУ «ХПІ». Серія: Енергетичні та теплотехнічні процеси й устаткування. – Х.: НТУ «ХПІ», 2013. – № 13(987). – С. 24-29. – Бібліогр.: 6 назв. – ISSN 2078-774Х.

Побудовані нелінійні математичні моделі систем автоматичного керування паровою турбіною К-1000-60/1500 в просторі станів з різними регуляторами. Запропонована векторна цільова функція для багатоцільової оптимізації систем керування паровою турбіною. Представлені результати багатоцільового параметричного синтезу нелінійних систем стабілізації частоти.

Ключові слова: парова турбіна, система керування, математична модель, багатоцільова оптимізація, векторна цільова функція.

Nonlinear mathematical models of automatic control systems of steam turbine K-1000-60/1500 are built in the space of states with different regulators. Vector objective function is proposed for multi-objective optimization of control systems of steam turbine. The results of multi-objective parametric synthesis of nonlinear systems of frequency stabilization are presented.

Keywords: steam turbine, control system, mathematical model, multi-objective optimization, vector objective function.