УДК 65.011.56

UDC 65.011.56

## АВТОМАТИЗАЦИЯ ПРОЦЕССА СТАБИЛИ-ЗАЦИИ ДАВЛЕНИЯ ПАРА ПРИ ПРОИЗВОД-СТВЕ ОРГАНИЧЕСКИХ УДОБРЕНИЙ

Пиотровский Дмитрий Леонидович д.т.н., профессор, заведующий кафедрой автоматизации производственных процессов

Князькина Татьяна Геннадьевна магистрант кафедры автоматизации производственных процессов

Левченко Владимир Иванович к.т.н., доцент ФГБОУ ВПО «Кубанский государственный технологический университет», Краснодар, Россия

В статье произведен расчет оптимальных параметров стабилизации давления пара в паровом котле путем изменения подачи топлива, рассмотрены вопросы

Ключевые слова: ЦИФРОВОЙ РЕГУЛЯТОР, ПЕ-РЕХОДНЫЕ ФУНКЦИИ, РЕГУЛИРОВАНИЕ ДАВЛЕНИЯ ПАРА AUTOMATION OF THE PROCESS OF STABILIZATION OF PRESSURE OF STEAM IN THE PRODUCTION OF ORGANIC FERTILIZERS

Piotrovskiy Dmitriy Leonidovich Dr.Sci.Tech., professor

Knyazkina Tatyana Gennadievna master student of the Department of automation of production processes

Levchenko Vladimir Ivanovich Cand.Tech.Sci., assistant professor. Kuban State Technological University, Krasnodar, Russia

In the article we have shown the calculation of optimal parameters of stabilization of pressure of steam in the boiler with changing the fuel supply

Keywords: DIGITAL CONTROLLER, TRANSITION FUNCTIONS, REGULATION OF STEAM PRESSURE

При производстве органических удобрений в биореакторе [1] регулирование температурой осуществляется путем подачи пара в терморубашку, при этом для производства пара предусмотрена установка на регулирующем органе подачи топлива в котел исполнительного механизма постоянной скорости с постоянной времени сервомотора 1минута.

Проведем расчет оптимальных параметров одного контура управления — стабилизации давления пара в паровом котле путем изменения подачи топлива.

Оптимальными будем считать параметры цифрового регулятора, обеспечивающие относительную степень затухания Y=0,99 ( практически апериодический переходный процесс) и минимум  $\int\limits_{-\infty}^{\infty} |\varepsilon(t)| dt$  .

Существуют два показателя степени затухания:

Ψ - относительная степень затухания;

m - логарифмический декремент затухания, которые связаны между собой следующим далее соотношением:

$$\Psi = 1 - e^{-2\pi m},\tag{1}$$

Определим значение логарифмического декремента затухания т:

$$m = \frac{-\ln(1-\psi)}{2\pi},\tag{2}$$

Если отнести сервомотор к регулятору, то передаточная функция нашего исходного объекта имеет следующий далее вид:

$$W_0(p) = \frac{1.2}{5p^2 + 6p + 1},$$
 (3)

$$\frac{1}{W_0(m, jw)} = W_0(m, jw) = \text{Re}(m, w) + jJm(m, w),$$
 (4)

Формула (4) представляет собой инверсную расширенную амплитудно-фазовую характеристику объекта.

Для определения оптимальных параметров регулятора необходимо решить уравнение (4). Приравняв вещественные и мнимые части в уравнении (4), можно получить расчетные формулы для определения параметров регуляторов:

$$C_0 = w (m^2 + 1)[Jm^*(m, w) + C_2 w],$$
 $C_2 = mJm^*(m, w) - Re^*(m, w) + 2 mwC_2.$ 
где  $C0 = 1/Ti; C1 = Kp; C2 = Td.$ 

Для ПИД – регулятора имеем два уравнения с тремя неизвестными, тогда задаемся отношением:

$$\frac{Td}{Ti} = \alpha(0.1-0.5),$$

В этом случае расчет формулы для ПИД – регулятора принимает следующий далее вид:

$$C_0 = 0.5[a \cdot Jm^*(m,w) + \sqrt{a^2 Jm^{*2}(m,w) + 4aw \alpha}];$$
 $C_1 = mJm^*(m,w) - Re^*(m,w) + \frac{2mw \alpha}{C_0},$ 
где  $a = w(m2+1).$ 

Для каждого значения частоты от 0 до частоты среза находим точки C1C0 и C1, соответствующие требуемой степени затухания  $\Psi$ . Оптимальным параметром настройки регулятора соответствует точка на линии, равной степени затухания C1C0 = f(C1), лежащая справа от глобального максимума.

Расчет оптимальных параметров для непрерывного регулятора проведем по расширенным АФХ. Для этого найдем линию равной степени затухания Y=099 и используем наиболее сложный закон управления ПИД, поскольку на микроконтроллере легко реализовать любой закон управления [2] .

Примем также  $\alpha = \frac{T_d}{T_i} = 0.3$ . За счет сервомотора система даже при  $\Pi$ 

- законе управления имеет астатизм 1 порядка. При использовании ПИ или ПИД – регуляторов имеем астатизм 2 порядка, что для систем стабилизации нежелательно.

Покажем качество управления замкнутой системой астатизма второго порядка с самым совершенным промышленным  $\Pi U \Pi = 3$  аконом управления и первого порядка с простейшим  $\Pi = 3$  аконом управления.

Стандартная процедура оптимизации предполагает наличие двух элементов системы управления: регулятор и объект. При этом могут быть рассмотрены основные П, ПИ и ПИД – законы управления. Поэтому необходимо сервомотор отнести к объекту.

Отнесем сервомотор к объекту.

Проведем оптимизацию коэффициента усиления пропорционального регулятора

$$\alpha = 0.3, \ \psi = 0.99, \ \frac{m}{2 \cdot \pi} = \frac{-\ln(1 - \psi)}{2 \cdot \pi}, \ m = 0.733 \ .$$

$$Wo(p) = \frac{1.2}{5 \cdot p^2 + 6 \cdot p + 1},$$

$$Wc(p) = \frac{1}{1 \cdot p}.$$

$$Woc(p) = Wo(p) \cdot Wc(p).$$

$$Woc(p) = \frac{1.2}{\left(5 \cdot p^2 + 6 \cdot p + 1 \cdot\right) \cdot p},$$

$$Wob(p) = \frac{1}{Woc(p)}$$

Выражение обратной расширенной АФХ объекта управления

$$Wob(p) = 4.167 \cdot p^{3} + 5.000 \cdot p^{2} + .8333 \cdot p,$$

$$Wob(i,w) = A(i,w) + B(i,w),$$

где:

$$w = 0.0, 0.0 + 0.001...0.5$$

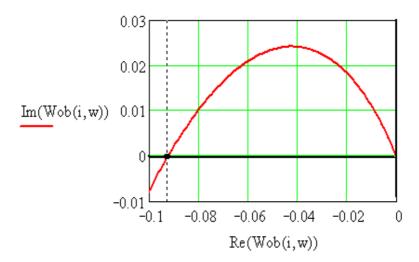


Рисунок 1 – График обратной расширенной  ${\rm A}\Phi{\rm X}\,$  объекта управления

Оптимальный коэффициент усиления регулятора, обеспечивающий удовлетворение двух условий оптимальности равен 0,0925.

$$Kp = 0.0925$$

Амплитудно-фазовая характеристика замкнутой САУ с пропорциональным регулятором и оптимальным коэффициентом усиления

$$W_{2D}(i,w) = \frac{.1110}{5. \cdot w^3 \cdot i^3 + 6. \cdot w^2 \cdot i^2 + 1. \cdot w \cdot i + .1110}$$

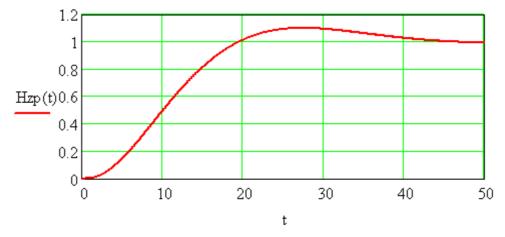


Рисунок 2 – График переходной функции замкнутой САУ с пропорциональным регулятором и оптимальным коэффициентом усиления

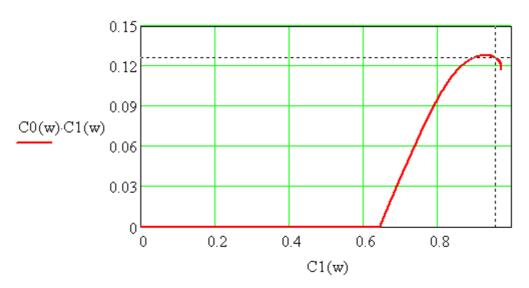
Проведем оптимизацию параметров наиболее совершенного ПИД – закона управления.

$$\alpha = 0.3, \quad a(w) = w \cdot (m^2 + 1).$$

$$C0(w) = 0.5 \cdot \left( a(w) \cdot \text{Im}(\text{Wob}(i, w)) + \sqrt{a(w)^2 \cdot \text{Im}(\text{Wob}(i, w))^2 + 4 \cdot a(w) \cdot w \cdot \alpha} \right)$$

$$C1(w) = m \cdot Im(Wob(i,w)) - Re(Wob(i,w)) + \frac{2 \cdot m \cdot w \cdot \alpha}{C0(w)}.$$

$$w = 0.0, 0.0 + 0.001 ... 0.45$$



$$Kp = 0.96,$$

$$Ti = \frac{Kp}{0.126},$$

$$Ti = 7.62,$$

$$Td = Ti \cdot \alpha Td = 2.29.$$

Оптимальные параметры ПИД – регулятора:

$$Kp = 0.96,$$
  
 $Ti = 7.62$  мин,

Td = 2,29 мин.

$$W_{x}(p) = Kp + Td \cdot p + \frac{1}{Ti \cdot p}$$
  $W_{x}(p) = .96 + 2.29 \cdot p + \frac{.1312}{p}$ 

$$Wzpid(p) = \frac{Woc(p) \cdot Wr(p)}{1 + Woc(p) \cdot Wr(p)}$$

$$Wzpid(p) = \frac{1.152 \cdot p + 2.748 \cdot p^2 + .1574}{5 \cdot p^4 + 6 \cdot p^3 + 3.748 \cdot p^2 + 1.152 \cdot p + .1574}$$

$$\begin{aligned} & \underbrace{\mathsf{Hzpid}}_{+}(t) = 1. - 2.85 \cdot \mathrm{e}^{(-.311) \cdot t} \cdot \cos(.423 \cdot t) - .749 \cdot \mathrm{e}^{(-.311) \cdot t} \cdot \sin(.423 \cdot t) \\ &_{+} 1.85 \cdot \mathrm{e}^{(-.289) \cdot t} \cdot \cos(.175 \cdot t) - .207 \cdot \mathrm{e}^{(-.289) \cdot t} \cdot \sin(.175 \cdot t) \end{aligned}$$

АФХ замкнутой САУ с оптимальными параметрами ПИД - регулятора

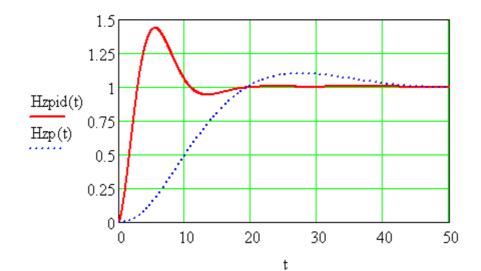


Рисунок 4 — Сравнительные графики переходных функций замкнутых систем с  $\Pi$  (Hzp(t)) и  $\Pi$ ИД Hzpid(t) — регуляторами с оптимальными настройками

Как видно из графиков, переходный процесс в системе с  $\Pi$  – законом управления лучше, чем в систем с  $\Pi$ ИД – законом управления.

Естественно, что предпочтение следует отдать  $\Pi$  –закону управления.

Улучшить качество управления можно, использовав ПДД – закон управления, когда интегральная составляющая реализуется за счет сервомотора [3].

Проведем оптимизацию параметров регулятора без учета сервомотора.

Расчеты показали, что оптимальные параметры регулятора: Kp = 3.8; Ti = 1.5 мин., Td = 0.45 мин.

Выражение АФХ замкнутой САУ с оптимальными параметрами ПИД – регулятора.

Для определения частоты среза замкнутой системы следует найти частоту, при которой модуль  $A\Phi X$  замкнутой CAY с оптимальными параметрами равен 0.03.

$$w = 0.001, 0.001 + 0.001...10$$

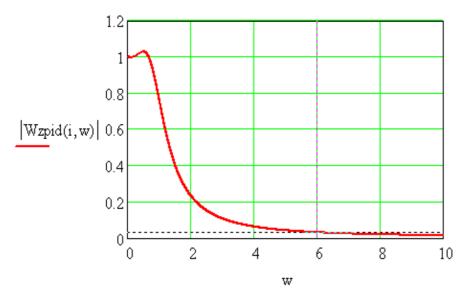


Рисунок 5 – Амплитудно-частотная характеристика замкнутой САУ

Период квантования цифровой САУ, обеспечивающий измерение регулируемой величины дискретным способом без потери информации с двойным запасом по сравнению с рекомендациями В. А. Котельникова можно найти так:

$$Wcp = 6,$$

$$Top = \frac{\pi \cdot 0.5}{Wcp},$$

$$Top = .25, To = 0.25.$$

Примем период квантования цифрового регулятора То =0,25 мин.

$$Wr(p) = 3.8 + .45 \cdot p + \frac{.6667}{p}$$

Проведем пересчет параметров ПИД – регулятора в параметры ПДД - регулятора

$$Wr(p) = 3.8 + .45 \cdot p + \frac{.6667}{p}$$

$$3.8 + .45 \cdot p + \frac{.6667}{p} = \frac{3.8 \cdot p + .45 \cdot p^{2} + .6667}{p}$$

$$Wpdd(p) \cdot Wc(p) = \frac{Kpdd + Tpd \cdot p + Tdd \cdot p^{2}}{1 \cdot p}$$

$$\frac{3.8 \cdot p + .45 \cdot p^{2} + .6667}{p} = \frac{Kpdd + Tpd \cdot p + Tdd \cdot p^{2}}{1 \cdot p}$$

$$Kpdd = .6667, Tpd = 3.8, Tdd = .45.$$

Передаточная функция ПДД – регулятора:

$$Wpdd(p) = Kpdd + Tpd \cdot p + Tdd \cdot p^{2},$$

$$Wpdd(p) = .6667 + 3.8 \cdot p + .45 \cdot p^{2}.$$

$$Woc(p) = Wo(p) \cdot Wc(p),$$

$$Woc(p) \rightarrow \frac{1.2}{\left(5 \cdot p^{2} + 6 \cdot p + 1\right) \cdot p}$$

$$Woc(p) = \frac{1.2}{(5 \cdot p^2 + 6 \cdot p + 1) \cdot p},$$

$$Wrpdd(p) = Woc(p) \cdot Wpdd(p).$$

$$Wrpdd(p) = \frac{4.56 \cdot p + .540 \cdot p^2 + .800}{5 \cdot p^3 + 6 \cdot p^2 + 1 \cdot p},$$

$$Wzpdd(p) = \frac{Wrpdd(p)}{1 + Wrpdd(p)}.$$

$$Wzpdd(p) = \frac{228 \cdot p + 27 \cdot p^2 + 40.}{250 \cdot p^3 + 327 \cdot p^2 + 278 \cdot p + 40.}$$

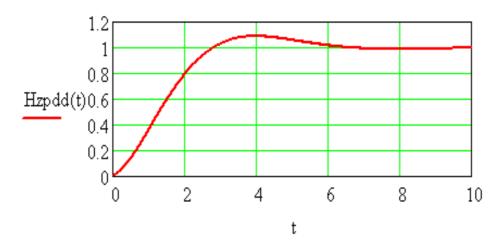


Рисунок 6 – График переходной функции замкнутой САУ с оптимальным ПДД – регулятором

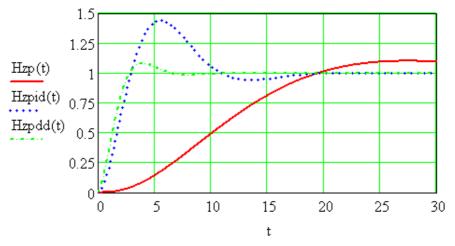


Рисунок 7 — Сравнительные графики переходных функций в замкнутой САУ с  $\Pi$  - (Hzp(t)),  $\Pi$ ИД (Hpid(t), и  $\Pi$ ДД — (Hpdd(t) —законами управления

Очевидно, что динамика замкнутой системы с ПДД – регулятором наилучшая, и ПДД – закон управления снижает длительность переходного процесса в 5 раз, обеспечивая апериодический переходный процесс.

## Литература

- 1. Пиотровский Д.Л., Шарапкина Т.Г. Автоматизация производства органических удобрений //Автоматизация и современные технологии, 2004. №7, с.9-11
- 2. Посмитный Е.В., Медовщиков М.И. Методика определения интенсивности транспортного потока по акустическому излучению с использованием аппарата исчисления конечных разностей. Политематический сетевой электронный научный журнал КубГАУ. № 84(10), 2012
- 3. Пугачев В.И., Марков Ю.Ф., Подгорный С.А. Алгоритм предельно высокой интенсивности цифрового управления// Известия вузов. Пищевая технология. №1, 2006

## References

- 1. Piotrovskij D.L., Sharapkina T.G. Avtomatizacija proizvodstva organi-cheskih udobrenij //Avtomatizacija i sovremennye tehnologii, 2004. №7, s.9-11
- 2. Posmitnyj E.V., Medovshhikov M.I. Metodika opredelenija intensivno-sti transportnogo potoka po akusticheskomu izlucheniju s ispol'zovaniem apparata is-chislenija konechnyh raznostej. Politematicheskij setevoj jelektronnyj nauchnyj zhur-nal KubGAU. № 84(10), 2012
- 3. Pugachev V.I., Markov Ju.F., Podgornyj S.A. Algoritm predel'no vyso-koj intensivnosti cifrovogo upravlenija// Izvestija vuzov. Pishhevaja tehnologija. №1, 2006