

DETERMINAÇÃO EXPERIMENTAL DOS PARÂMETROS DE UM MODELO PARA UM PROCESSO MULTIVARIÁVEL DE QUATRO TANQUES ACOPLADOS.

M.C. de Freitas, F.V. da Silva.

Universidade Estadual de Campinas, Faculdade de Engenharia Química.
E-mail para contato: marianacarvalhodefreatas@hotmail.com

RESUMO – Este trabalho teve como objetivo a determinação dos parâmetros de um modelo para a representação do comportamento dinâmico da variável nível em um protótipo experimental de quatro tanques acoplados. Inicialmente, foram determinadas as relações matemáticas entre a vazão e o percentual de variação da rotação das bombas do sistema. Com os resultados foi possível a determinação dos parâmetros do processo considerando-se um comportamento não-linear do sistema. Definido o modelo será possível realizar simulações para a determinação das estratégias de controle baseados em técnicas de inteligência artificial.

1. INTRODUÇÃO

O problema da modelagem e do controle de sistemas de tanques de armazenamento tem grande importância na indústria química moderna. Seu estudo é motivado tanto com o intuito de diminuir gastos com energia elétrica referente ao bombeamento de fluidos, quanto para aperfeiçoar a segurança de uma planta industrial.

Considerando-se o primeiro quesito, pode-se compreender, através de trabalhos como este, a importância da escolha e do uso adequado das válvulas, visto que dependendo da forma de uso, elas acarretam altas perdas de carga. Tais perdas muitas vezes não possuem comportamento linear com a potência utilizada nas bombas e a abertura da válvula, não sendo trivial achar os pontos ótimos para o processo. Quanto ao segundo quesito, sabe-se que certas substâncias exigem armazenamentos bastante específicos em termos de segurança. O software utilizado neste trabalho – Automation Studio (configurador do Controlador Lógico Programável utilizado no sistema)- permitiu o monitoramento on-line da variável nível dos tanques do sistema, além da programação de alarmes de segurança e intertravamentos (chaves de nível alto e Chaves de nível baixo virtuais).

Logo, o desenvolvimento de conhecimentos e práticas relativas ao controle e modelagem de tanques gera um retorno positivo para sistemas químicos, seja a nível industrial, seja a nível laboratorial.

2. DESCRIÇÃO DO PROTÓTIPO EXPERIMENTAL

O protótipo experimental do sistema multivariável de quatro tanques acoplados (Figura 1) está montado no Laboratório de Instrumentação e Redes Industriais da Faculdade de Engenharia Química da UNICAMP e é composto por:

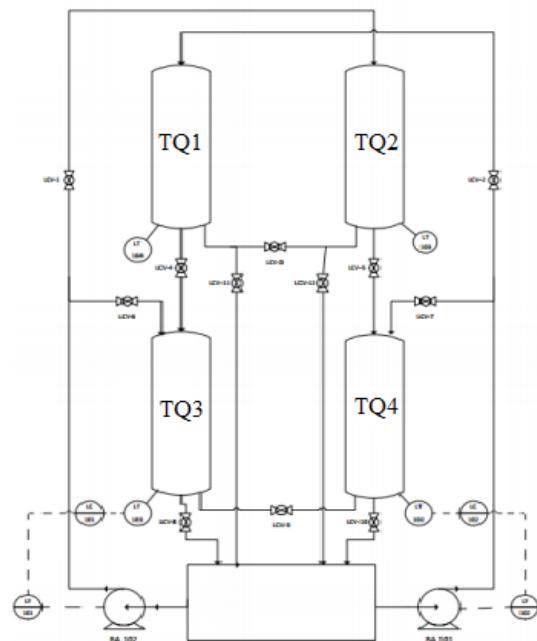
- 4 tanques iguais, de acrílico, diâmetro de 15,2 cm e altura de 80 cm com marcação de nível;
- 4 sensores piezoresistivos para medição do nível;
- 12 válvulas do tipo esfera (característica de abertura rápida);
- 2 bombas centrífugas trifásicas de 0,5 cv cada, com inversores de frequência (0-60 Hz)

A automação é composta por: Controlador Lógico Programável (B&R, modelo PP45)

Figura1: (a) Protótipo Experimental do Sistema de Quatro tanques acoplados, (b) diagrama P&ID do sistema.



(a)



(b)

3. DETERMINAÇÃO DAS VAZÕES DO SISTEMA

3.1 Calibração dos Sensores de Nível

Inicialmente foi necessário realizar a calibração dos quatro sensores piezoresistivos para medição correta dos níveis dos tanques. A escala do nível foi definida como percentual (0 a 100%), sendo a altura máxima (100%) igual a 60 cm, equivalendo a um volume de controle de 11L. Foram colocadas marcadores visuais do níveis (0 a 100%) nos tanques, e assim pode-se calibrar as variáveis do software de acordo com o valor da escala visual.

O valor da resistência elétrica lida por cada sensor é convertida em um sinal padrão de 4 a 20 mA. Este sinal é convertido para um sinal binário recebido.

3.2 Determinação das Vazões e Níveis do Sistema

As frequências de rotação (intrinsecamente relacionadas à potência fornecida) das número binário entre 0 e 32768 no CLP e enviado ao computador. No software do CLP foram definidas variáveis que realizavam o cálculo do volume de líquido no tanque em função do valor do

bombas são as variáveis manipuladas do sistema. Foi definido que as frequências variariam entre 0-60 Hz (0-100%).

O conjunto de válvulas do tipo esfera presentes no protótipo possui diferentes funções no sistema. Tem-se válvulas nas linhas que partem diretamente das bombas e servem para modular as vazões de entrada. O valor da vazão que passa por estas válvulas depende da abertura delas, como também da frequência de rotação das bombas. São 4 ao todo, uma na entrada de cada tanque.

O primeiro procedimento consistiu em, para uma posição fixa de cada válvula de entrada, variar a frequência da rotação da bomba e calcular a vazão obtida através da contagem do tempo necessário para o preenchimento do volume total do tanque (100%, equivalente a 11L). Feito isso, elaborou-se funções que representavam a relação Vazão x Frequência (que se mostrou linear) para cada tanque. A partir dos resultados obtidos, foi possível utilizar a vazão como variável manipulada do processo.

Tem-se também válvulas de saída dos tanques, cujas vazões dependem da abertura das mesmas e da altura manométrica dos tanques.

O segundo procedimento consistiu em, para uma posição fixa de cada válvula de saída, medir várias vazões de entrada e seus respectivos níveis estacionários. Nesta situação, sabe-se que a vazão de entrada é igual à vazão de saída, logo tem-se a relação entre h (altura do fluido no tanque) e $Q_{saída}$ (Vazão de saída), de forma a se encontrar a resistência que a válvula impõe ao fluxo.

Assim, deve-se perceber e entender que todas as válvulas foram definidas em uma abertura fixa (resistência constante ao fluxo), de modo a se ter sempre uma mesma relação entre frequência de rotação da bomba e vazão ou altura manométrica e a vazão.

4. MODELAGEM DO SISTEMA

A modelagem deste processo envolve apenas balanço de massa, já que não há variações apreciáveis de temperatura.

Existem muitos modelos possíveis, mas, optou-se por não utilizar o sistema de tanques comunicantes, como também optou-se por impor que todo o fluido que for direcionado aos tanques superiores (1 e 2) necessariamente escoe para os tanques inferiores (3 e 4, respectivamente), para só então seguir para o reservatório.

Supõe-se que as válvulas utilizadas apresentam comportamento não linear. Portanto, usou-se o modelo mais utilizado pela literatura para relação não linear entre vazão de saída e nível em tanques:

$$Q_s = \beta \sqrt{h} \quad (1)$$

Assim sendo, o modelo proposto torna-se:

$$\text{Tanque 1: } Q_{E,1} - \beta_1 \sqrt{h_1} = \frac{dh_1}{dt} \quad (2)$$

$$\text{Tanque 2: } Q_{E,2} - \beta_2 \sqrt{h_2} = \frac{dh_2}{dt} \quad (3)$$

$$\text{Tanque 3: } Q_{E,3} + \beta_1 \sqrt{h_1} - \beta_3 \sqrt{h_3} = \frac{dh_3}{dt} \quad (4)$$

$$\text{Tanque 4: } Q_{E,4} + \beta_2 \sqrt{h_2} - \beta_4 \sqrt{h_4} = \frac{dh_4}{dt} \quad (5)$$

Sendo: $Q_{E,i}$ = vazão associada à válvula de entrada independente do tanque i ;

β_i = parâmetro associado à resistência da válvula de saída do tanque i ;

h_i = nível do tanque i

O modelo depende da adequação destas equações ao protótipo experimental. Com este objetivo, fez-se as curvas de Q x h para os 4 tanques, no estado estacionário. Para os dois tanques inferiores (3 e 4), fez-se também a restrição de que as únicas vazões de entrada fossem aquelas vindas das “válvulas de entrada independente”, já especificadas acima. Assim, para o procedimento realizado, a equação para todos os tanque é a seguinte:

$$\text{Tanque } i \quad Q_{E,i} = \beta_i \sqrt{h_i} \quad (6)$$

5. RESULTADOS

5.1 Determinação das Vazões do Sistema

As funções para a determinação das vazões de entrada dos tanques do sistema foram do tipo linear e com coeficientes de correlação satisfatórios para o ajuste. As funções são apresentadas abaixo:

Vazão de entrada do Tanque 1: $Q = 0,0173*P - 0,5354 \quad R^2 = 0,9747$

Vazão de entrada do Tanque 2: $Q = 0,0184*P - 0,5699 \quad R^2 = 0,9764$

Vazão de entrada do Tanque 3: $Q = 0,0151*P - 0,3121 \quad R^2 = 0,9846$

Vazão de entrada do Tanque 4: $Q = 0,0116*P - 0,1993 \quad R^2 = 0,9902$

Sendo que: - Vazão Q , em L/s; - Frequência de Rotação da Bomba P , em percentual da frequência máxima da bomba (60Hz).

5.2 . Determinação dos Parâmetros dos Modelos Não Lineares das Válvulas.

As equações representadas pela equação 6 foram ajustadas aos dados experimentais em diferentes regimes permanentes. As curvas de Q x h são apresentadas nas figuras 3, 4, 5 e 6.

Figura 3: Curva de Q x h para o Tanque 1

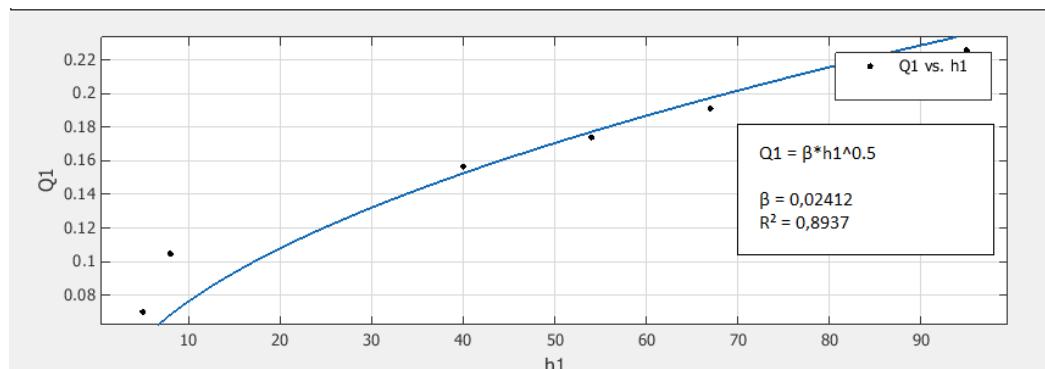


Figura 4: Curva de Q x h para o Tanque 2

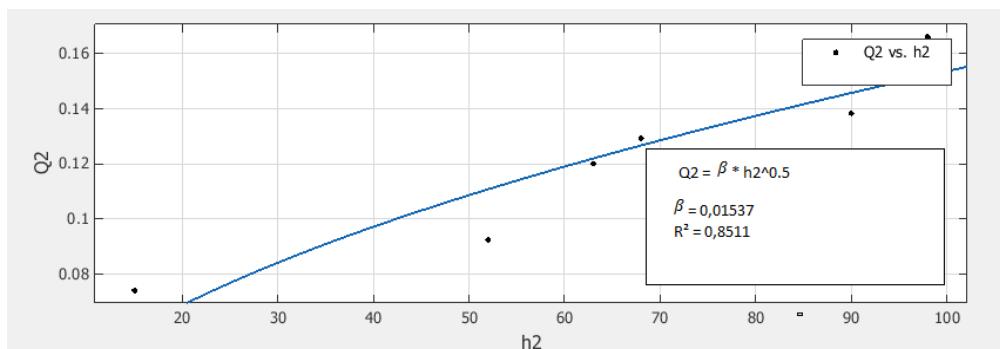


Figura 5: Curva de Q x h para o Tanque 3

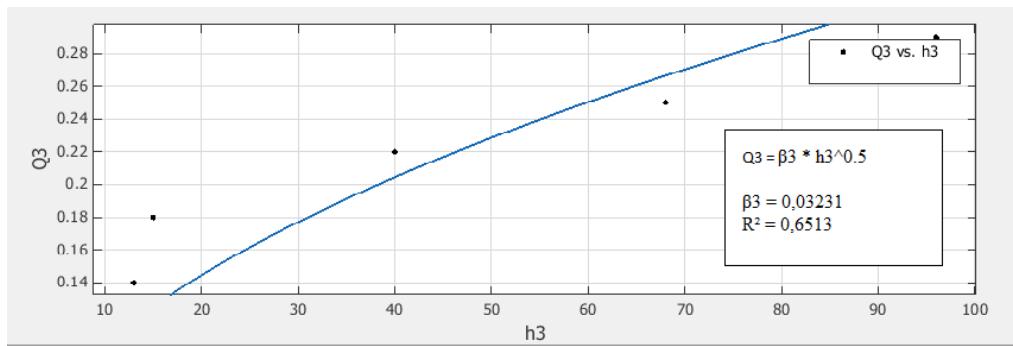
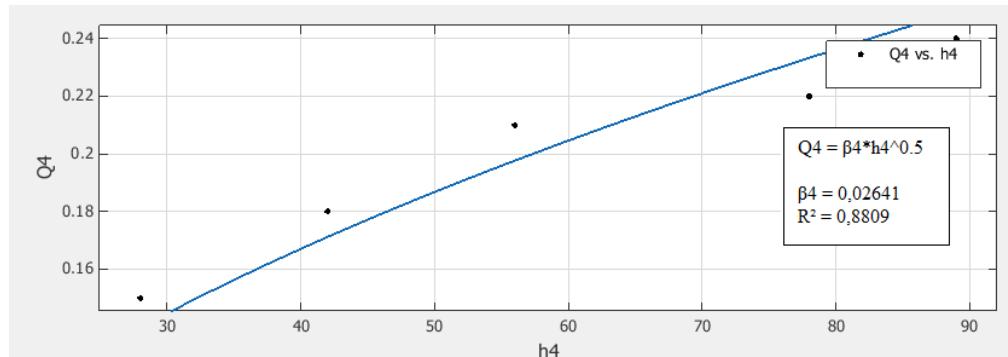


Figura 6: Curva de Q x h para o Tanque 4



Os valores dos parâmetros β das funções não lineares das válvulas foram ajustados. Estes valores representam a resistência que a válvula impõe ao escoamento. Os valores de R^2 encontrados não foram satisfatórios, indicando a necessidade de mais dados experimentais para melhorar o ajuste. Entretanto, eles podem ser considerados aceitáveis, uma vez que um sistema deste representa fortemente a realidade de uma indústria, por possuir muitos problemas operacionais. Pode-se citar a forte turbulência nos tanques, que gera uma alta imprecisão no sensor de nível e o superdimensionamento da bomba, que restringe seu uso a uma faixa percentual pequena do seu valor. Estes problemas serão sanados ao longo do trabalho de Iniciação Científica. Ressalta-se que este trabalho de Iniciação Científica está em fase inicial e que este modelagem será fundamental para a definição dos controladores baseados em Inteligência Artificial.

6. CONCLUSÃO

Testes na planta possibilitaram a modelagem empírica do sistema. Diversos problemas operacionais foram detectados e serão paulatinamente resolvidos. Esse projeto possibilitará uma aplicação prática dos conceitos teóricos de controle e instrumentação de processos, permitindo uma familiarização com controladores lógicos programáveis e softwares de simulação.

7. REFERÊNCIAS BIBLIOGRÁFICAS

Fernandez, J. D.; Fernandez, A. E.; SCADA systems: vulnerabilities and remediation, Journal of Computing Sciences in Colleges, Vol 20, Texas, USA, p. 160-168, 2005.

Johansson, K.H., Relay Feedback and Multivariable Control, Tese de Doutorado, Lund Institute of Technology, Sweden, 162p., 1997.

Johansson, K.H., Horch, A., Wijkt, O., Hanssont, A., Teaching Multivariable Control Using the Quadruple-Tank Process, Proceedings of the 38th Conference on Decision & Control, Arizona, USA, 1999.

Seborg, D. E.; Edgar, T F.; Mellichamp, D. A.; Process Dynamics and Control, 2^a Edition, John Wiley & Sons, New York, 2004