CONTROLADOR *PID* COM ESCALONAMENTO NEBULOSO DOS GANHOS: AUTO-SINTONIA, ANÁLISE E IMPLEMENTAÇÃO

OTACÍLIO M. ALMEIDA, ANTONIO A. R. COELHO

Departamento de Engenharia Elétrica - Universidade Federal do Ceará, Fortaleza, CE, Brasil Departamento de Automação e Sistemas - Universidade Federal de Santa Catarina Caixa Postal 476, 88040.900 Florianópolis, SC, Brasil E-mails: otacilio@lcmi.ufsc.br, aarc@lcmi.ufsc.br

Resumo— Neste artigo apresenta-se um novo método de auto-sintonia nebulosa de parâmetros para controladores *PID*. O esquema utiliza um conjunto de regras lingüísticas para as margens de ganho e de fase do sistema. Algumas vantagens sobre os projetos nebulosos *PID* freqüentemente encontrados na literatura podem ser citadas: i) o conjunto de regras e simples e intuitivo; ii) é completamente auto-ajustável, necessitando apenas dos parâmetros de um controlador *PID*, não necessariamente bem sintonizado ou sintonizado através do método do relé; iii) os limites de estabilidade são facilmente estabelecidos através do teorema do pequeno ganho. O projeto foi aplicado a nível de simulação a processos lineares, não lineares, variantes no tempo e com ruptura de modelos. A nível de aplicação prática optou-se pelo controle de temperatura de um túnel de aquecimento. Em comparações realizadas com o controlador *PID* convencional o esquema proposto mostrou-se superior nos casos estudados.

Abstract— In this paper a new method for autotuning *PID* controller parameters based on fuzzy rules is proposed and a new rule base for gain and phase margins is suggested. The proposed scheme offers advantages over the conventional fuzzy controller such as: i) it is necessary a simple rule base; ii) it may be completely autotuned, requiring only one relay feedback experiment and; iii) it shows stability and the robustness characteristics is conceptually simple. The scheme has been applied successfully to simulation and practical examples. Comparison of the stability performance is accomplished to *PID* conventional scheme.

Keywords-fuzzy control; intelligent control; autotuning, non-linear system.

1 Introdução

Os controladores de processos podem ser classificados em controladores clássicos ou convencionais e controladores avançados (Unbehauen, 1996). Nesta classificação os controladores do tipo PID (proporcional, derivativo e integral), controle em cascata e feedforward são considerados controladores clássicos, enquanto os controladores adaptativos, preditivos, ótimo, não linear e inteligentes são classificados como controladores avançados. Técnicas de controle avançado são, geralmente, empregadas para superar limitações das técnicas convencionais e seu uso deve ser justificado, desde que envolve algoritmos mais complexos e conhecimentos matemáticos mais aprimorados que podem dificultar a compreensão das estruturas empregadas, principalmente por parte de operadores não especializados (Almeida et al., 2000; Coelho et al., 1998). A teoria de controle clássica, por sua vez, é adequada na resolução de problemas quando o processo é definido adequadamente e, geralmente, falha no tratamento de alguns processos complexos devido as não-linearidades e comportamentos variantes no tempo. Por outro lado, operadores humanos especializados freqüentemente controlam com sucesso processos complexos. Este fato motiva o desenvolvimento de projetos de controladores avançados baseados neste tipo de experiência, sobretudo os controladores baseados em regras lingüísticas como os controladores nebulosos (*fuzzy*) ou sistemas nebulosos (*SNs*). A essência do controle nebuloso é, baseando-se na teoria de conjuntos nebulosos, explorar o conhecimento do operador humano de forma a permitir a configuração de projetos de controle eficientes e robustos (Yeger & Filev, 1994; Gomide *et al.*,1995; Kosko 1992).

Nos últimos anos nota-se um acentuado crescimento do número de aplicações e sofisticação dos sistemas de controle avançados que empregam conceitos da teoria dos conjuntos nebulosos. A contribuição central dos SNs é a de tratar-se de uma metodologia apta ao tratamento de imprecisão, raciocínio aproximado, sistemas baseados em regras e manipulação de termos lingüísticos (Sandri, 1999; Kosko 1992). Os SNs são uma ferramenta poderosa possibilitando a expressão de conceitos que não sejam bem definidos, onde usualmente é empregado um nome ou adjetivo para descrevê-lo. A concepção lingüística da teoria dos SNs habilita a fusão de processamento simbólico e computação numérica, provendo uma metodologia apta a tratar problemas de decisão e controle, motivando a implementação de controladores nebulosos (CNs).

Entre as vantagens dos *CNs* sobre os controladores convencionais têm-se: (i) não necessitam do modelo matemático do processo; (ii) podem trabalhar com entradas imprecisas, (iii) tratam processos complexos, com características de comportamento não-linear, elevada ordem, atraso de transporte, e sistemas "mal" definidos, (iv) possibilitam a implementação do conhecimento e experiência de especialistas utilizando regras lingüísticas.

Este artigo apresenta uma nova abordagem de projeto do controladores nebulosos PID (CN-PID) cujos os ganhos são escalonados através de um autoajuste nebuloso das margem de fase e de ganho para o sistema em malha fechada. Desta forma processos não lineares, variantes no tempo e que apresentam ruptura do modelo podem ser eficientemente controlados, superando-se as deficiências que as malhas de controle convencionais geralmente apresentam nestes casos. Simulações e aplicação prática a um processo real são apresentados com o objetivo de verificar as propriedades do método proposto. Aspectos de estabilidade do controlador são também estudados. O artigo está dividido como segue: na seção 2 apresenta-se o CN-PID proposto; na seção 3, os exemplos de simulações e a aplicação prática no túnel de aquecimento são apresentados; na seção 4, alguns aspectos de estabilidade são abordados e finalmente algumas conclusões são estabelecidas na seção 5.

2 Controlador *PID* com escalonamento nebuloso dos ganhos – *CN_PID*

O *CN-PID* proposto pode ser considerado como um controlador *PID* não-linear cujos parâmetros são determinados a cada período de amostragem em função do erro entre a referência e a saída do processo. Para a compensação do erro, um conjunto de regras, traduzindo o conhecimento intuitivo do operador sobre quantidades satisfatórias de margens de ganho e margem de fase para o sistema, são empregada a cada etapa da evolução do processo conforme apresentado na figura 1.



Figura 1. Estrutura do CN-PID Auto-tuning .

Para a implementação do projeto é necessário, em uma etapa inicial, identificar um modelo de segunda ordem para o processo, sintonizar um controlador *PID* (não necessariamente bem sintonizado) para um determinado ponto de operação e definir os limites de variação nebulosa das margens de fase e de ganho do sistema em malha fechada.

O modelo de segunda ordem para o processo é dado pela equação 1, cuja estrutura pode ser consi-

derada suficiente para o propósito de representação da grande maioria dos processos práticos encontrados em sistemas de controle.

$$\hat{G}_p(s) = \frac{e^{-sL_d}}{as^2 + bs + c} \tag{1}$$

os parâmetros , *b*, *c* e L_d são determinados através do método do relé (Åström, 1995) o que proporciona uma característica auto-ajustável ao controlador. Conforme os valores determinados para os parâmetros *a*, *b* and *c*, o modelo pode apresentar pólos reais ou complexos em sua dinâmica adequando-se à representação de processos cuja respostas são exponenciais ou oscilatórias.

Considerando a função de transferência do controlador *PID* na sua forma padrão

$$G_c(s) = k \left(\frac{As^2 + Bs + C}{s} \right)$$
(2)

onde, $A=K_d/k$, $B=K_p/k$, $C=K_i/k$ e (K_d, K_p, K_i) são os ganhos do controlador *PID*.

Se os zeros do controlador são definidos para cancelar os pólos do modelo do, equação 1, tais que A=a, B=b e C=c a função de transferência de malha do sistema é dado por

$$\hat{G}_p(s)G_c(s) = \frac{ke^{-sL_d}}{s}$$
(3)

onde k é derivado dos valores de margem de ganho (A_m) e margem de fase (Φ_m) do sistema. Considerando as equações para o sistema nas freqüências de cruzamento de ganho e cruzamento de fase (Franklin, 1986) as seguintes equações podem ser derivadas.

$$\Phi_m = \frac{\pi}{2} \left(1 - \frac{1}{A_m} \right) \tag{4}$$

$$\begin{bmatrix} K_p \\ K_i \\ K_d \end{bmatrix} = \frac{\pi}{2A_m L_d} \begin{bmatrix} b \\ c \\ a \end{bmatrix}$$
(5)

Os parâmetros A_m ou Φ_m podem ser considerados variáveis lingüísticas, desde que seus valores podem ser expressos em termos de regras lingüísticas extraídas a partir do conhecimento operacional do processo

se
$$e(t)$$
 é A_i e $\Delta e(t)$ é B_i então $A'_{m,i}$ é C_i ; $i=1,n$
(6)

onde $A'_{m,i}$ é a margem de ganho normalizada para a regra i; A_i , B_i e C_i são conjuntos nebulosos definidos no universo de discurso das variáveis correspondentes.

A normalização da margem de ganho garante que a margem de ganho e a margem de fase do sistema sejam mantidas em um intervalo especificado $[A_{m,min}, A_{m,max}]$ e $[\Phi_{m,min}, \Phi_{m,max}]$. Os parâmetros normalizados assumem valores entre 0 e 1 através das seguintes transformações

$$A_m = (A_m - A_{m,\min}) / (A_{m,\max} - A_{m,\min})$$
 (7)

$$\Phi'_m = (\Phi_m - \Phi_{m,\min}) / (\Phi_{m,\max} - \Phi_{m,\min})$$
(8)

A base de regras para a margem de ganho pode ser extraída de uma resposta típica do processo à uma entrada degrau. Uma resposta típica e uma possível base de regras são apresentadas nas figuras (2a) e (2b) respectivamente.



Figura 2. (a) resposta do processo; (b)Regras para o CN-PID Autotuning.

As funções de pertinências para o *CN-PID* são definidas conforme a figura 3, na qual funções triangulares são atribuídas ao erro e(t) e derivada do erro $\Delta e(t)$ e funções logarítmicas para a saída A'_m .



Figura 3. Funções de Pertinência do CN-PID auto-tuning

$$\mu_G(A_m) = -\frac{1}{4}\ln(A_m) \text{ ou } A_m(\mu_G) = e^{-4\mu_G}$$
$$\mu_P(A_m) = -\frac{1}{4}\ln(A_m) \text{ ou } A_m(\mu_P) = e^{-4\mu_P}$$

Considerando-se que o grau de disparo de cada regra μ_i (Yeger & Filev, 1994) é dado pelo produto dos valores de pertinência dos termos antecedente das regras

$$\mu_i = \mu_{Ai}[e(k)] \cdot \mu_{Bi}[\Delta e(t)] \tag{9}$$

O valor de saída $A'_{m,i}$ para cada regra é determinado baseado em μ_i conforme o processo de implicação nebuloso da figura 4.



Figura 4. Processo de implicação de uma regra nebulosa

Utilizando as funções de pertinência da figura 3 e o processo de implicação da figura 4, tem-se que

$$\sum_{i=1}^{n} \mu_i = 1 \tag{10}$$

$$A'_{m} = \sum_{i=1}^{n} \mu_{i} A'_{m,i}$$
(11)

onde $A'_{m,i}$ é a margem de ganho normalizada correspondente ao grau μ_i da i-ésima regra em um dos setores do plano de fase apresentado na figura 5.



Figura 5. Plano de fase do CN-PID

A desnebulização das regras para o setor A_0 pode ser determinada conforme as tabelas 1 e 2.

Tabela 1. Regras ativas para o setor Ao

Regra	Função de Pertinência	Saída
Ativa		
R_5	$\mu_{5,A_0} = \left[-\frac{1}{L}e(t) + 1\right]\left[-\frac{1}{L}de(t) + 1\right]$	$1 - e^{-4\mu_{5,A0}}$
R_6	$\mu_{6,A_0} = [-\frac{1}{L}e(t) + 1][\frac{1}{L}de(t)]$	$1 - e^{-4\mu_{6,A0}}$
R_8	$\mu_{8,A_0} = [\frac{1}{L}e(t)][-\frac{1}{L}de(t)+1]$	$e^{-4\mu_{8,A0}}$
R ₉	$\mu_{9,A_0} = [\frac{1}{L}e(t)][\frac{1}{L}de(t)]$	$e^{-4\mu_{9,A0}}$

Tabela 2. Parcelas da Regras ativas para o setor A_0

Regra Ativa	Parcela		
R ₅	$A_{m0,1}^{'} = \left[-\frac{1}{L}e(t) + 1\right]\left[-\frac{1}{L}de(t) + 1\right] \cdot \mu_{5,A_0}$		
R ₆	$A_{m0,2}^{'} = [-\frac{1}{L}e(t) + 1][\frac{1}{L}de(t)] \cdot \mu_{6,A_0}$		
R ₈	$A'_{m0,3} = [\frac{1}{L}e(t)][-\frac{1}{L}de(t)+1] \cdot \mu_{8,A_0}$		
R ₉	$A_{m0,4}^{'} = [\frac{1}{L}e(t)][\frac{1}{L}de(t)] \cdot \mu_{9,A_0}$		

Adicionando-se a coluna das parcelas da tabela 2, obtém-se o valor da margem de ganho normalizada para o setor A_0

$$\dot{A}_{m0} = \dot{A}_{m0,1} + \dot{A}_{m0,2} + \dot{A}_{m0,3} + \dot{A}_{m0,4}$$
(12)

A margem de ganho para este setor é dado por

$$A_{m0} = (A_{m,\max} - A_{m,\min})A_{m0} + A_{m,\min}$$
(13)

Estendendo-se esta abordagem para os outros setores, determina-se as equações do *CN-PID*

3 Resultados de Simulações e aplicação prática do CN_PID

Nesta seção, o *CN-PID* é aplicado a processo lineares, não-lineares e variantes no tempo para verificar a habilidade do controlador em superar difíceis condições de controle. Em todas as aplicações, o desempenho do controlador é comparado com o desempenho do controlador *PID* correspondente.

O primeiro processo a ser examinado é linear de segunda ordem e com atraso de transporte, cuja equação é dada por

$$G_p(s) = \frac{1}{(2.5s+1)(3.75s+1)} e^{-2s}$$
(14)

A figura 6 apresenta os sinais de saída, controle e referência para este processo. Como esperado, ambos os controladores apresentam resposta satisfatória, entretanto o *CN-PID* apresenta melhor desempenho com menor sobre-sinal e esforço de controle. O desempenho do *CN-PID* pode implicar que este é mais robusto em termos de seguimento de referência.



Figura 6. Saída, controle e referência do processo linear sob o controle PID e CN-PID

Para testar o desempenho dos controladores sob difícil condição de operação, uma variação de no máximo 50% com uma variância de 0.01 é provocada no atraso de transporte do processo. A figura 7 apresenta os resultados desta simulação. Conforme pode-se observar o desempenho do *CN-PID* é superior ao controlador *PID* em ambos seguimento de referência e esforço de controle



Figura 7. Saída, controle e referência do processo linear como variação de 50% e variância de 0.01 no atraso de transporte sob o controle *PID* e *CN-PID*

A seguir, além da variação no atraso de transporte, uma ruptura no modelo do processo com o parâmetro b da equação 1 variando em 50% é simulada. A figura 8, apresenta o resultado obtido para a reposta ao degrau. Observa-se que o controlador nebuloso também apresenta melhor desempenho nestas circunstâncias.



Figura 8. Saída, controle e referência considerando uma ruptura no modelo do processo

A seguir, considera-se o controle de um processo não linear, dado pela equação (15). Da figura 9 torna evidente que o controlador *PID* apresenta um pobre desempenho no controle deste processo, enquanto o *CN-PID* apresenta desempenho satisfatório com valores reduzidos de sobre-sinal e valores adequados do sinal de controle.

$$y(t) = -y(t) + \sin^2(\sqrt{|y(t)|}) + u(t)$$
(15)



J

Figura 9. Saída, controle e referência do processo não-linear sob o controle *PID* e *CN-PID*

Para finalizar os testes de avaliação o CN-PID é aplicado com sucesso no controle prático denominado de túnel de aquecimento e desenvolvido no Departamento de Automação e Sistemas da Universidade Federal de Santa Catarina (http://www.lcmi.ufsc.br/lcp/). O túnel de aquecimento, apresentado na figura 10, é composto de um sistema de ventilação e um sistema de aquecimento a resistores elétrico, montados em um tubo de 50 cm com seção transversal uniforme. A potência dos resistores elétrico é controlado por um circuito eletrônico de potência cuja entrada é compatível com a saída D/A de aquisição de dados. A temperatura é medida através de dois sensores posicionados nas extremidades do túnel cuja saída é compatível com a entrada A/D do sistema de aquisição de dados. Uma

das extremidades do túnel pode ter sua seção transversal regulada com o objetivo de introduzir perturbações de carga no sistema. A variação da temperatura ambiental constitui também, outra fonte de perturbações no sistema. O túnel de aquecimento apresenta comportamento não linear e dinâmica composta de primeira e segunda ordem.



Figura 10. Processo túnel de aquecimento

A figura 11 apresenta o controle *PID* e *CN-PID* aplicados ao túnel de aquecimento. Ambos os controladores controlam satisfatoriamente o processo, entretanto o controlador *CN_PID* apresenta um comportamento dinâmico superior ao controlador *PID* corroborando com os resultados obtidos em todos os exemplos de simulação apresentados. O sistema sob o *CN-PID* apresenta menor sobre-sinal, resposta mais rápida e, por apresentar sinal de controle menos agressivo, evita a saturação do atuador.



Figura 11. Processo túnel de aquecimento sob o controle PID e CN-PID

4 Aspectos de estabilidade do CN-PID

Analise de estabilidade BIBO (*Bounded Input, Bouded Output*) de controladores nebulosos *PID* pode ser encontrada em vários artigos (Carvajal *et al.* 2000; Chen & Ying, 1997; Malkin & Chen, 1995). Estas abordagem utilizam o teorema do pequeno ganho (Dosoer & Vidyasagar, 1975) para garantir que a saída do sistema seja limitada quando a entrada é limitada. Considerando-se o sistema não linear apresentado na figura 12 tem-se

$$e_1 = u_1 - S_2(e_2)$$
 (16)

$$e_2 = u_2 - S_I(e_1)$$
 (17)

onde os termos relativos aos erros são funções normas limitadas e causais. Isto requer que a integral da função elevado a alguma potência seja finito. Supondo-se que as constantes L_1 , L_2 , M_1 e M_2 existam, tal que

$$\left|S_{1}(e_{1})\right| \leq M_{1} + L_{1}\left|e_{1}\right| \tag{18}$$

$$\|S_2(e_2)\| \le M_2 + L_2 \|e_2\| \tag{19}$$

onde ||f|| significa $\left[\int_{0}^{\infty} \left| f(t)^{p} \right| dt \right]^{\gamma_{p}}$ com $1 \le p < \infty$. O teorema do pequeno ganho estabelece que se o produto $L_{l}L_{2}$ é menor do que a unidade, então o seguinte limite é válido

$$\|e_1\| \le (1 - L_1 L_2)(\|u_1\| + L_2 \|u_2\| + M_2 + L_2 M_2)$$
(21)

$$\|e_2\| \le (1 - L_1 L_2)(\|u_1\| + L_2 \|u_2\| + M_2 + L_2 M_2)$$
(22)

e entrada norma limitada implica em saída norma limitada



Figura 12. Sistema de controle não linear realimentado

Considerando-se a discretização do *CN-PID* através da transformação bilinear tem-se

$$\Delta u(t) = \widetilde{K}_i e(t) + \widetilde{K}_p [e(t) - e(t-1)] + \widetilde{K}_d [(de(t) - de(t-1)]$$
(23)

ou

$$\Delta u(t) = e_i(t) + e_p(t) + e_d(t) \tag{24}$$

onde

$$\widetilde{K}_p = K_p - \frac{TK_i}{2}; \quad \widetilde{K}_i = K_i T; \quad \widetilde{K}_d = K_d$$
(25)

T é o período de amostragem e para o projeto proposto,

$$\widetilde{K}_{p} = \frac{\pi}{2A_{m}L_{d}}b - \frac{T\pi}{2A_{m}L_{d}}a$$
(26)

$$\widetilde{K}_i = \frac{T\pi}{2A_m L_d} c \tag{27}$$

$$\tilde{K}_d = \frac{\pi}{2A_m L_d} a \tag{28}$$

Estabelecendo-se a seguinte relação

$$e_1(t) = e(t) \tag{29}$$

 $e_2(t) = u(t) \tag{30}$

$$u_l(t) = r(t) \tag{31}$$

 $u_2(t) = -u(t-1)$ (32)

$$S_1(e_1(t)) = \Delta u(t) \tag{33}$$

$$S_2(t) = N(e_2(t)) \tag{34}$$

e definindo-se

 $\begin{array}{lll} M_i = sup |e(t)|; & M_p = sup |e(t) - e(t-1)| &; & M_d = sup |de(t) - de(t-1)| \end{array}$

onde sup/f(t)/ significa o limite superior do valor absoluto de f(t), tem-se

$$\left| e_p \right| \le 2 \left(\frac{\pi}{2A_m L_d} (b - Ta) \right) L \tag{35}$$

$$\left|e_{d}\right| \le 2 \left(\frac{\pi}{2A_{m}L_{d}}\right) L \tag{36}$$

Das equações (23), (35) e (36) tem-se o limite em norma para a equação(33)

$$\left\|S_{1}(e(t))\right\| \leq \frac{\pi cT}{2A_{m}L_{d}}e(t) + 2L\left(\left|\frac{\pi c}{2A_{m}L_{d}} - \frac{T\pi b}{2A_{m}L_{d}}\right| + \left|\frac{\pi}{2A_{m}L_{d}c}\right|\right)$$
(37)

Das equações (18), (19) e (37) e da condição estabelecida pelo teorema do pequeno ganho tem-se a condição de estabilidade que deve ser válida para A_m obtido para cada um dos setores do plano de fase da figura 5

$$\left\|\frac{\pi}{2A_m L_d} cT\right\| N \| < 1 \tag{38}$$

3 Conclusão

A auto-sintonia nebulosa dos ganhos do controlador PID proposta neste artigo gerou um controlador nebuloso que apresentou um excelente desempenho a nível de simulação e aplicação prática. A nível de simulação o método foi aplicado a processos linear, não linear, com parâmetros variante no tempo e com ruptura do modelo. A nível de aplicação prática utilizou-se no controle de temperatura de um processo túnel de aquecimento desenvolvido no Departamento de Automação e Sistema da UFSC. Em ambos os casos o desempenho do controlador nebuloso foi comparado e mostrou-se superior ao desempenho do controlador PID convencional cujo conjunto de parâmetros é utilizado como condição inicial para o nebuloso. Isto torna evidente que o esquema proposto pode ser utilizado com sucesso para melhorar o desempenho de um controlador PID em situações em que desaconselha-se o uso de abordagens convencionais. Através do teorema do pequeno ganho, limites de estabilidade para o controlador nebuloso foram estabelecidos. Embora estes limites possam vir a ser conservadores, se respeitados, garantem a estabilidade do sistema.

Uma outra vantagem deste controlador relaciona-se como o reduzido número de regras e a necessidade de apenas um base para implementar eficientemente o esquema incentivando o desenvolvimento da abordagem para o caso multivariável.

Referências Bibliográficas

- Almeida, O. M.; Coelho, L. S.; Coelho, A. A. R. (2000). Some issues concerning design and evaluation of fuzzy controllers, *Anais do IV Industry Applications Conferece*, pp. 168-173.
- Åström, K. J.; Hägglund T. (1995). *PID* Controllers: Theory, Design and Tuning. *Instrument Society of America*.
- Carvajal, J.; Chen, G.; Ogmen, H. (2000). Fuzzy *PID* controller: Design, performance evalution and stability analysis, *Information Sciences*, vol. 123, pp. 249-270.
- Chen, G.; Ying, H. (1997). BIBO stability of nonlinear fuzzy PI control System, *Journal of Intelligent and Fuzzy Systems*, vol. 5, pp. 245-256.
- Coelho, Leandro S.; Almeida, O. Mota; Simas, H.; Coelho, A. A. Rodrigues (1998). Intelligent and Self-Tuning *PID* Controllers: Methods and Application, *12^e CBA*, vol. 1, pp375-380, Uberlândia, MG, Brasil.
- Franklin, G. F.; J. D. Powell; A. E. Baeini, (1986). Feedback Control of Dinamic Systems. Addison-Wesley, Reading, MA.
- Gomide, F.A.C.; R. R. Gudwin; Tanscheit R. (1995). Conceitos fundamentais da teoria de conjuntos fuzzy, lógica fuzzy e aplicações. Sixth International Fuzzy Systems Association World Congress Tutorials – IFSA95, pp. 01-38.
- Malli, H., Li, H.; Chen, G. (1995). Design and analysis of a fuzzy proportional-derivative control system, *IEEE Transaction on Fuzzy Systems*, pp145-154.
- Kosko, B. (1992). Neural Networks and Fuzzy Systems: A Dynamical Systems Approach to Machine Intelligence, Prentice-Hall, Englewood Cliffs, NJ, USA.
- Sandri S.; Correa, C. (1999) "Lógica Nebulosa Tutorial", V Escola de Redes Neurais, INPE, São José dos Campos, SP, Tutorial: pp. 028-072.
- Unbenhauen, L. (1996). Distributed Supervisory Industrial Control Systems and their Problems for Embedding Advanced Control Strategies, 7° Congreso Latinoamericano de Control Automático e XV Simposio Nacional de Control Automático, vol. 1, Buenos Aires, Argentina, pp. I-VIII.
- Yager, R. R.; Filev, D. P. (1994). *Essentials of Fuzzy Modeling and Control*, John Wiley & Sons, Inc., New York, N.Y.