CONTROL AND MEASUREMENT GENETIC SYSTEMS FOR A VISCOSITY REDUCTION PLANT BASED ON ARTIFICIAL CLONING OF A VISCOSITY SENSOR AND THEIR ASSOCIATED PARAMETERS

SISTEMAS GENÉTICOS DE CONTROL Y MEDICIÓN PARA LA PLANTA DE VISCORREDUCCIÓN BASADOS EN LA CLONACIÓN ARTIFICIAL DE UN SENSOR DE VISCOSIDAD Y SUS PARÁMETROS ASOCIADOS

PhD. Antonio F. Muñoz Moner, PhD. Aldo Pardo García, Msc. Jorge Luis Díaz R.

Universidad de Pamplona

Ciudadela Universitaria. Pamplona, Norte de Santander, Colombia. Tel: 57-7-5685303, Fax: 57-7-5685303 Ext. 156 {amunozm, apardo13, jdiazcu}@unipamplona.edu.co

Abstract: This paper shows the research results about the development of advance measurement and control systems for a Viscosity Reduction Plant, based on the artificial cloning of a viscosity sensor and the application of intelligent control techniques for the associated parameters of the transducer – analyzer.

Resumen: El trabajo muestra los resultados de la investigación sobre el desarrollo de sistemas de medición y control avanzados para la Planta de Viscorreducción, basado en la clonación artificial de un sensor de viscosidad y la aplicación de técnicas de control inteligente de los parámetros asociados al transductor-analizador.

Keywords: Intelligent control, Sensors artificial cloning, Controllers artificial cloning, Genetic controllers, Advance viscosity analyzers

1. INTRODUCCIÓN

El proceso de medición y control de la viscosidad (μ) del combustible en la planta Viscorreductora, forma parte de la Unidad de Balance de la Refinería de la Empresa Colombiana de Petróleos (ECOPETROL), ubicada en el municipio de Barrancabermeja, donde se procesan los fondos que llegan del crudo refinado caracterizados como combustible, y se almacenan para luego distribuirlo en adición a otros materiales, como componente de diferentes productos de uso industrial; la planta cuenta con un analizador para medir la viscosidad en línea y toda la instrumentación asociada al control y monitoreo del proceso.

El combustible (fuel-oil) es un subproducto de la refinación de petróleo, de gran influencia económica en el proceso por su considerable volumen de producción, que exige el consumo del Aceite Liviano de Ciclo (ALC) usado como diluyente de la brea, y debe cumplir con las especificaciones exigidas para su consumo, respecto a los contenidos de azufre y nivel de viscosidad (Paba H, 2000), para su uso en las calderas, ya sea puro o como emulsión, el resto de la producción se exporta.

El problema que se presenta en los sistemas de preparación del combustible, es la dificultad para mantener el producto con las especificidades de calidad establecidas, dada la cantidad de factores y variables operacionales, que intervienen en su control, tales como la calidad de la carga de la planta, régimen de los hornos de viscorreducción, eficiencia de los procesos de separación y rectificación, rendimiento de la mezcla y otros, teniendo en cuenta que las condiciones finales de almacenamiento, están dadas básicamente a través de su temperatura y viscosidad.

2. DESARROLLO

2.1 La Planta Viscorreductora

En la figura 1 podemos apreciar una vista general de la planta, donde aparece la distribución espacial de sus partes, actualmente cuenta con un sistema de homogenización y control automático de viscosidad compuesto por tres subsistemas principales (J. L. Grosso, 1996); mezclado estático y medición en línea, con un viscosímetro como elemento sensor y un convertidor que adapta la señal de salida del viscosímetro para llevarla al sistema de monitoreo y control distribuido que está ubicado en la consola de la planta.



Fig. 1. Planta de Viscorreducción

En la figura 2 se muestra el viscosímetro en línea, como elemento primario de medida, objeto de clonación artificial, del cual debe obtenerse el patrón del sistema real, para el autoaprendizaje de las funciones inferidas del transductor, que está ubicado en el sistema de mezclado estático, operando con el principio de sensor vibrante, Solartron Transducers[®]. Este sensor consta de una placa metálica que se encuentra dentro de la tubería, por donde fluye el combustible, lo que provoca vibraciones al paso continuo del material, lo que facilita la generación de una señal análoga de salida, que es recibida en el convertidor como en la figura 2.

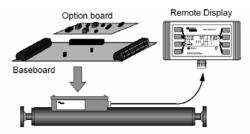


Fig. 2. Sensor vibrante, Solartron Transducers®

F1analizador del sensor vibrante, puede descalibrarse frecuentemente, debido a la variación de la cantidad de material y la fuerza con que fluye a través de la tubería, produciéndose así su salida de línea, hasta la calibración posterior, por tal motivo, se toman muestras en la planta para realizar los cálculos en el laboratorio, lo que trae consigo demora de horas para conocer la medida de viscosidad y por tanto la interrupción del adecuado desarrollo del proceso de control de la viscosidad del combustible; otro aspecto a considerar es la inestabilidad que se presenta en el control de la calidad del combustible, por el exceso de diluvente usado, y además por su costo. que es superior al del combustible o por deficiencia en la calidad del producto final, lo cual genera tiempos mayores de procesamiento, almacenamiento y bombeo del material, con las consecuentes pérdidas.

2.2 Metodología de Clonación Artificial del Sensor de viscosidad y del controlador.

La Metodología de Clonación Artificial del Sensor y del sistema de control de la viscosidad, se realiza de acuerdo a una secuencia de pasos que permita lograr un modelo adecuado a las condiciones reales del comportamiento de la planta (Muñoz A.F. Pardo A, 2003), como caso estudio tomamos el proceso de medición y control de la viscosidad de Combustible en la planta Viscorreductora. En la clonación artificial, los principios del método de medición y control son imitados con el diseño de algoritmos genéticos y hardware evolutivos, que buscan la solución óptima, para el problema planteado, a través de la generación poblaciones de soluciones codificadas a través de cromosomas artificiales, integrados por mapeo genético.

En los GAs, cada cromosoma es una estructura de datos que representa una de las posibles soluciones del espacio de búsqueda del problema, los Cromosomas son sometidos a un proceso de evolución con operadores genéticos de selección,

cruce y mutación; después de varios ciclos de evolución, la población dispone de genomas más aptos para la medición y el control de la viscosidad del combustible.

Se puede caracterizar los procedimientos de clonación artificial del sensor y del controlador por los siguientes componentes: Representación de Soluciones del Problema, Decodificación del Cromosoma, Evaluación, Selección, Combinación de Operadores Genéticos y Clonación de los sistemas de medición y control.

A continuación se describen brevemente cada uno de los componentes anteriormente expuestos:

2.2.1 Representación del Problema

La representación de las posibles soluciones dentro del espacio de búsqueda del problema define la estructura del cromosoma que va ser manipulado por el algoritmo, normalmente, la representación binaria es la más empleada, por ser más simple y fácil de manipular a través de los operadores genéticos, y puede ser transformada en un entero o real. Un número binario también puede representarse con un número real $X_R \in [X_{min}, X_{máx}]$, con precisión de p cifras decimales.

Para eso es necesario K bits, calculados por la siguiente relación: $2_k \leq (X_{\text{máx}} - X_{\text{min}}) \times 10_p$, sin la representación binaria, no siempre es la solución empleada; ya que el problema exige un alfabeto de representaciones con símbolos que identifican las características del sistema de la planta.

Con base en la experiencia de los operarios, se eligieron 4 cuatro variables principales: temperatura registrada en diferentes puntos del proceso y en el final, carga de material en la torre fraccionadora e inyecciones durante el proceso con adiciones, flujo de combustible, ALC y Slurry y presión de la carga; la temperatura del modelo del sensor se estabiliza durante el proceso y el registro de la medida de viscosidad se realiza con base en un valor constante de temperatura, durante el proceso de almacenamiento, reduciendo el problema a tres variables.

Con los datos registrados de estas variables se puede aplicar una técnica de análisis de componentes esenciales, para establecer el grado de influencia de cada variable y mantener las restantes dentro de un intervalo de tolerancia.

2.2.2 Decodificación

La decodificación del cromosoma consiste básicamente en la construcción de la solución real del problema.

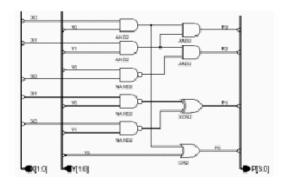


Fig. 3. Sistema de acondicionamiento de la señal del sensor- DAO

El proceso de decodificación construye la solución para luego ser evaluada, se diseña un sistema basado en dispositivos lógicos que se genera a través de operadores genéticos, que replican sus funciones y comportamiento en condiciones del proceso.

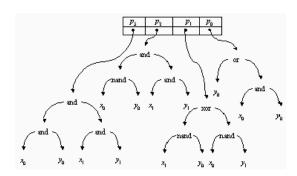
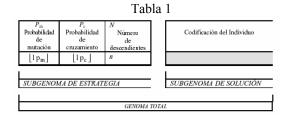


Fig. 4. Modelo de clonación del DAQ

En la tabla que aparece a continuación se observa la estructura del genoma y su descripción.



2.2.3 Evaluación

En los problemas planteados, se tiene una función multiojetivo (Muñoz A.F., 2002), de evaluación, que incluye la información del mapa genético para

todas las generaciones del AG; y de acuerdo a la función de evaluación de cada dispositivo, se minimiza el costo del sensor y del controlador, para condiciones de alta calidad en la medición y control de la viscosidad.

Al establecer la clonación con operadores genéticos compuesto por un conjunto T de medios y dispositivos de medición y un conjunto H de dispositivos de control, una demanda D_j considerando las pérdidas P_{Lj} para la j-ésima etapa de clonación, la solución puede formularse para un problema de optimización no lineal, sujeto a restricciones asociadas al balance del sistema, y a las características tecnológicas de las unidades de la planta de Viscorreducción (variables de decisión del problema) y a los límites de las capacidades de producción:

$$\begin{aligned} & \mathit{Min} \bigg\{ \sum_{j \in J} \sum_{i \in T} C_{ij}(P_{ij}^{T}) \bigg\} \\ & s.a. \\ & \sum_{i \in T} P_{ij}^{T} + \sum_{k \in H} P_{kj}^{H} = P_{Lj} + D_{j}; j \in J \\ & P_{i}^{\mathit{TMin}} \leq P_{ij}^{T} \leq P_{i}^{\mathit{TMax}}; i \in T, j \in J \\ & P_{k}^{\mathit{HMin}} \leq P_{kj}^{H} \leq P_{k}^{\mathit{HMax}}; k \in H, j \in J \\ & V_{kj-1} + r_{kj} - s_{kj} - q_{kj} = V_{kj}; k \in H, j \in J \\ & V_{k}^{\mathit{Min}} \leq V_{ki} \leq V_{k}^{\mathit{Max}}; k \in H, j \in J \end{aligned}$$

En la planta se registran los datos de las variables seleccionadas del sistema y corresponden a:

 r_{kj} : es la variable Presión de la carga k durante la jésima etapa de clonación.

 q_{kj} : es la variable Carga de material k durante la j-ésima etapa de clonación.

 s_{kj} : el conjunto de variables como Factor de ajuste(bias) k durante la j-ésima etapa de clonación.

 V_{kj} : es la variable Flujo de Combustible del k-ésimo estadío de viscorreducción al final de la j-ésima etapa de clonación .

Los coeficientes numéricos expresan el porcentaje de incidencia de cada variable, entre cero y uno; para calcular el tiempo de ejecución, se dispone de los modelos de la mecánica de fluidos para el combustible, y del sistema dinámico para un modelo no lineal, que se reducen a las expresiones anteriores, suprimiendo las entradas perturbadoras, que por el filtrado de datos de los registros, no modifican los patrones reales para su manipulación por réplica de funciones en correspondencia con la metodología.

2.2.4 Selección

La selección y probabilidad de réplica de un dispositivo, está dada por su posición (ranking) respecto al total de la población ordenada. Para aplicar este esquema, se debe ordenar la población de manera creciente en función de la longitud del ciclo, que representa cada dispositivo, y luego se seleccionan, los de mayor probabilidad, la función de adaptación evaluada en el iésima etapa de clonación es: Adap(i) = (fmax + fmin) - fi y utilizar el conocido esquema de selección proporcional., que siempre se había tratado con problemas de maximización y que están naturalmente adaptados para los Ags, es conocido además, que todo problema de minimización puede ser traducido a uno de maximización a través del inverso de la función de evaluación, así al maximizarla, se está minimizando implícitamente la función multiobjetivo., una alternativa utilizada consiste en que la opción útil en estos casos, es cambiar el esquema de selección.

En las figuras 5 y 6, se muestran los gráficos comparativos del ranking.

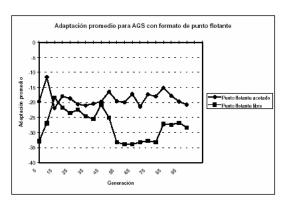


Fig. 5. Comparación de los sistemas de Adaptación con punto flotante

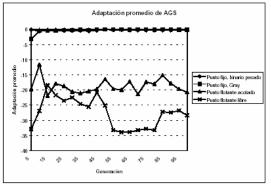


Fig. 6. Comparación de los sistemas de Adaptación

2.2.5 Combinación de Operadores Genéticos

En este caso, los parámetros involucrados en el proceso de clonación, asumen valores significativos que exigen un comportamiento, como unidades independientes, en contraste con el enfoque de miembros independientes de la población, podemos codificar los *parámetros de control* de la siguiente forma:

a) Probabilidad de mutación

Sea pm la probabilidad de mutación de un bit para cierto individuo. pm se representa en binario como un entero n en donde p K = n m Hay N tasas de mutación que denotamos por (pm)i i=1,2,...,N. Estas evolucionan en el tiempo bajo los operadores del AG., cada individuo se hace mutar, entonces, con probabilidad (pm)i.

b) Probabilidad de cruzamiento

Sea [0,1] pc la probabilidad de cruzamiento para un cierto individuo como en el caso de pm, pc se codifica en binario como un entero n en donde p K = n c. El código de pc es también parte de la cadena genética

En este caso, los parámetros toman sus valores fucionales considerando que no afectan a los individuos como unidades independientes, en contraste con un enfoque de que los individuos como miembros de la población, podemos codificarlos por los *parámetros de control* como aprece en la tabla 2

Tabla 2: Mapeo Genético

Estado Actual	Salida, Movimiento, Siguiente Estado	
	Entrada-0	Salida-0
Q0	1,D,Q1	0,I,Q0
Q1	0,D,Q2	
Q2	0,D,Q3	1,D,Q3
Q0 Q1 Q2 Q3 Q4 Q5 Q6 Q7 Q8 Q9	1,I,Q4	1,D,Q3
Q4	0,I,Q5	1,I,Q4
Q5	0,D,Q6	1,I,Q5
Q6	0,D,Q7	0,D,Q2
Q7	0,I,Q8	1,D,Q7
Q8		0,I,Q9
Q9	1,I,QA	1,I,Q9
QA	1,I,QA	0,D,QB
QB	0,D,QB	0,D,QB

2.2.7 Clonación de los sistemas de medición y control

Se refiere al modelo que describe los procedimientos siguientes.

- *a)* Una población inicial, se genera de los sistemas de medición y control de la viscosidad.
- b) Una cadena patrón se establece. Ésta constituye la entrada binaria al autómata al inicio de los cálculos.
- c) Se establece una cadena objetivo. Ésta es una secuencia binaria que el autómata debe predecir a partir de una secuencia binaria de entrada.
- d) Para cada autómata en la población, se ejecuta un número prefijado de pasos; naturalmente, las acciones tomadas en cada paso son función de la estructura.
- *e)* El autómata debe escribir el *t*-ésimo símbolo correspondiente al símbolo *t* de la entrada; cada sistema es calificado de acuerdo con la cantidad de símbolos de replica.
- f) Los autómatas se ordenan su función de desempeño, la función multiobjetivo hasta el número n.

Dado este ordenamiento, definimos un conjunto de |=n/2| parejas. La primera pareja consiste de los individuos 1 y n; la segunda corresponde a los individuos 2 y n-l, etc. En general, la pareja i consiste de los individuos i y n-i+l. En cada pareja designamos al individuo con mejor desempeño como el origen; el otro como el destino.

- g) Con probabilidad c (para cada una de las l parejas), se lleva a cabo el siguiente procedimiento:
- h) Se eligen dos puntos de cruzamiento. El primero de ellos corresponde al origen; el segundo al destino.
- i) Una cadena de longitud O(P)/2 se elige en el punto de origen; otra se elige en el punto de destino. Las cadenas genéticas se consideran como anillos., es decir, el bit más a la derecha de la cadena se considera contiguo al bit más a la izquierda.
- j) Se efectúa el cruzamiento entre fuente y destino
- h) Se induce una mutación con probabilidad m.

Los pasos (a) a (h) se repiten un número fijo de veces o hasta que se encuentra la replica perfecta, y es lo que denominamos un autómata genético. Nuestra contención es que la población evoluciona positivamente. Es decir, que los autómatas pueden predecir más atinadamente en la generación g+1 que en la generación g. Por tanto, el proceso descrito garantiza que el autómata (sistema de clonación) aprenda y replique.

3. CONCLUSIONES

La viscosidad es una variable de difícil medición y control, requiere generalmente de variables que relacionen sus propiedades, que al identificar la no linealidad del proceso, permite establecer una aproximación de su comportamiento real, con base en un sistema de clonación que se adapte a sus cambios.

Para una acertada selección de variables no es suficiente con modelos teóricos, es necesario apoyarse los procesos y realizar pruebas para determinar el comportamiento del patrón a replicar En un proceso como el de la planta Viscorreductora II es confiable, cambiar las variables desde la consola de control, para observar el comportamiento de las demás variables por espacios considerables de tiempo y su incidencia en el resultado de la viscosidad.

Resulta cómodo simular el funcionamiento de sensores y controladores mediante herramientas computacionales, como el Toolbox de AGs, valiéndose de sus capacidades para sistemas no lineales industriales, lo cual nos permite diseñar rápidamente el modelo, el entrenamiento y la validación a través del modelo, comparando las salidas con los valores esperados, de acuerdo a las entradas.

Esta metodología es aplicable a modelos que representan sistemas no-lineales. Su alcance es amplio, en la práctica se dispone de modelos adecuados para solucionar el problema planteado. Se logró replicar el sensor y el controlador de viscosidad, por mapeo genético evolutivo, partiendo del concepto tecnológico de la clonación artificial con base en algoritmos genéticos y aplicando sistemas adaptativos.

Con el uso de técnicas de clonación artificial, basada en algoritmos evolutivos, es posible diseñar y construir sistemas inteligentes capaces de solucionar problemas con calidad superior a la lograda mediante otros métodos tradicionales, incluso de aquellos imposibles de resolver por métodos convencionales.

REFERENCIAS

- Grosso, J. L.; Forero J. E; Cuadrado C. E.; Forero F. Sistema de homogenización y control de viscosidad del combustible. ICP. 1996
- Paba, H; Nuñez E.. Implementación de sensores inteligentes utilizando redes neuronales aplicadas en procesos de refinación del petróleo. Maestría en Ciencias Computacionales. UNAB. 2000.
- Muñoz, A. F. Artificial cloning of Industrial Sensors. Editorial Ciencia y Técnica, Academia de Ciencias de Cuba, 397 Págs., 2002.
- Muñoz, A. F; Pardo, A. Tecnologías de control avanzado y de Clonación artificial aplicada a sistemas Mecatrónicos de alta precisión. IEEE Intelligent Control Houston, Texas 2003.
- Xin, Y. A. Review of Evolutionary Artificial Neural Networks. Commonwealth Scientific and Industrial Research Organization. Division of Building, Construction and Engineering. Australia.
- Solartron Mobrey Ltd, http://www.solartronmobrey.com/viscosity/fueloilblending/fuel.html, 17/04/2002
- Solartron Mobrey Ltd, http://www.solartronmobrey.com/density/liquid dens.html#Anchor-Solartron's-35326, 17/04/2002