

**Evaluación de la influencia de las variables operacionales de
reformación catalítica sobre la desactivación de su catalizador
bimetálico en Refinería Cienfuegos S.A.**

Evaluation of the influence of the operational variables of catalytic
reforming on the deactivation of its bimetallic catalyst at Refinery
Cienfuegos S.A.

Claudia Aguila-Prado^{1*} <http://orcid.org/0000-0002-0439-2430>

Gabriel Orlando Lobelles-Sardiñas² <http://orcid.org/0000-0002-2128-6146>

Nancy López Bello³ <http://orcid.org/0000-0002-9570-6983>

Rosemary Morejón-Gil. ² <http://orcid.org/0000-0001-6619-5320>

Aliena de la Caridad Bermúdez-Chou¹ <https://orcid.org/0000-0003-0581-0283>

¹ Universidad de Cienfuegos “Carlos Rafael Rodríguez”, Cienfuegos, Cuba

² Refinería Cienfuegos S.A Cienfuegos, Cuba

³ Universidad Central “Marta Abreu” de Las Villas. Villa Clara, Cuba

* Autor para correspondencia. correo electrónico: caguila@ucf.edu.cu

RESUMEN

En la refinación de petróleo, existe un elevado consumo de químicos y catalizadores, que influye en los altos costos de producción y en el impacto medioambiental con el vertimiento de sus residuales. Es conocido que en la Refinería Cienfuegos S.A no existen metodologías para evaluar sistemáticamente el comportamiento de las variables operacionales y su influencia en la desactivación del catalizador que permita establecer ciclos de regeneración más prolongados. El presente estudio tuvo como objetivo evaluar las variables del

proceso de reformación catalítica para determinar su influencia sobre la desactivación del catalizador. En tal sentido, es presentado un procedimiento que permitió la evaluación integral de las variables de proceso, donde se exponen cada uno de los pasos y formulaciones consideradas y su aplicación posibilitó la identificación de las influencias, así como la actividad del catalizador. Para facilitar las operaciones fue diseñado el software IVOACRC, sobre las condiciones de Excel, con la base de datos necesarios. Se identificaron las variables más influyentes sobre la desactivación del catalizador, se calcularon los meses de actividad catalítica lográndose alargar la vida útil del catalizador en tres años.

Palabras clave: reformación catalítica; evaluación; catalizador.

ABSTRACT

In oil refining, there is a high consumption of chemicals and catalysts, which influences the high production costs and the environmental impact with the dumping of their residuals. It is known that at the Cienfuegos S.A Refinery there are no methodologies to systematically evaluate the behavior of the operational variables and their influence on the deactivation of the catalyst that allows establishing longer regeneration cycles. The present study aimed to evaluate the variables of the catalytic reformation process to determine their influence on the deactivation of the catalyst. In this sense, a procedure is presented that allowed the comprehensive evaluation of the process variables, where each of the steps and formulations considered are exposed and their application made it possible to identify the influences, as well as the activity of the catalyst. To facilitate operations, the IVOACRC software was designed, based on Excel conditions, with the necessary database. The most influential variables on the deactivation of the catalyst were identified, the months of catalytic activity were calculated, thus extending the useful life of the catalyst by three years.

Keywords: catalytic reformation; evaluation; catalyst.

Recibido: 20/04/2020

Introducción

El petróleo luego de ser extraído de su yacimiento es sometido a las operaciones básicas de la industria de refino, pues tal y como se extrae no tiene aplicación práctica. Una refinería comprende procesos físicos y químicos para la obtención por destilación y transformación química de los derivados del petróleo. Lo anterior responde a la necesidad de cumplir con los estándares de calidad que exige el mercado que demanda cada uno de los productos de la refinación. Para el caso específico de las gasolinas, que es el producto final del proceso de reformación catalítica, esos estándares están relacionados fundamentalmente con el contenido de azufre, contenido de aromáticos y bencenos, presión de vapor y el índice de octanos.^(1,2) Este último es quien establece fundamentalmente los requerimientos del mercado, aunque en algunos países existen restricciones medioambientales, referidas esencialmente al contenido de aromáticos y benceno.

Algunos autores plantean,^(3,4) que la reformación es el proceso que involucra cambios y reagrupación de la estructura molecular de las naftas, que al ser extraídas de la destilación primaria suelen tener moléculas lineales, que tienden a detonar por presión. Este proceso se encarga de "reformar" dichas moléculas lineales en ramificadas y cíclicas, al ser más compactas no detonan por efecto de la presión. La reformación puede realizarse de dos maneras, mediante calor (reformación térmica) o mediante calor y la existencia de un catalizador (reformación catalítica).⁽⁵⁾

La reformación catalítica es un proceso único en la refinación del petróleo crudo, donde el índice de octano y el contenido de aromáticos del producto resultante (reformado) pueden ser modificados sobre un amplio intervalo, la materia prima (nafta pesada) proveniente de la destilación atmosférica con un índice de octano entre 45 - 50, es inaplicable como gasolina para automóviles. Por consiguiente, es necesario modificar la estructura química de los compuestos que integran las

naftas, en condiciones de presión y temperatura determinada, se promueven reacciones catalíticas que conducen a la generación de compuestos de mayor valor agregado (aromáticos e isoparafinas).⁽⁶⁾

Como regla general, para obtener un alto octanaje de las gasolinas se requiere que los catalizadores mantengan sus propiedades de selectividad, actividad y estabilidad.⁽⁷⁾ Sin embargo, para mantener los indicadores de dicho proceso es necesario un control adecuado de las diferentes variables de operación. En tal sentido, es objetivo de este trabajo determinar la influencia del comportamiento de las variables operacionales sobre las condiciones técnicas del catalizador bimetalico en la unidad de reformación catalítica. Por lo que se espera, que la evaluación sistemática de dichas variables operacionales en el proceso de reformación catalítica permita estimar el período de actividad del catalizador y en consecuencia una mejor programación de su regeneración.

En el proceso de reformación catalítica existen cuatro variables principales que influyen en el rendimiento de la unidad: presión, temperatura, velocidad espacial (VEHP), y relación molar hidrógeno / hidrocarburo (H_2/HC).^(8,9) Para propiciar una evaluación integral de la unidad se tendrá en cuenta también la calidad de la alimentación e índice de octano (RON) del producto reformado el cual está relacionado directamente con la temperatura. Con estas seis variables se efectuará la evaluación operacional de la unidad.

- **Presión:** una reducción en la presión del reactor aumenta la producción de hidrógeno y el rendimiento de reformado, disminuye la temperatura requerida en el reactor para alcanzar una calidad constante de producto y acorta el ciclo de vida del catalizador, ya que se incrementa la velocidad de depósito del coque sobre el catalizador.
- **Temperatura:** los principales parámetros para expresar la temperatura media del reactor de reformado es la temperatura media ponderada del lecho (VEHP). (ecuación 1), que representa la temperatura integrada a lo largo del lecho del catalizador.

$$VEHP = \sum \text{fracción en peso de la carga catalítica} * \text{temperatura promedio de la carga} \quad (1)$$

Y la temperatura media ponderada de admisión (WAIT) es calculada con la temperatura de ingreso en cada reactor (ecuación 2).

$$WAIT = \sum \text{fracción en peso de la carga catalítica} * \text{temperatura de entrada de la carga} \quad (2)$$

La temperatura de reacción es la variable más importante en la reformación catalítica, depende del rendimiento y la calidad del producto, medida por el índice de octano que se alcanza en el producto reformado.

- **Velocidad espacial:** la velocidad espacial y la temperatura del reactor se emplean comúnmente para ajustar el índice de octano de un producto. Siendo la velocidad espacial del líquido por horas (Liquid hourly space velocity, LHSV) ecuación 3.

$$LHSV = \frac{\text{Volumen de inyección a } 15^{\circ}\text{C}}{\text{Volumen del catalizador}} \quad (3)$$

Un aumento en la velocidad espacial, mayor será la temperatura necesaria para obtener un producto con un determinado índice de octano. La severidad de la unidad de reformación catalítica puede aumentarse mediante el incremento de la temperatura del reactor o mediante la reducción de la velocidad espacial.

- **Relación hidrógeno / hidrocarburo (H₂/HC)**

Esta relación se expresa en base molar, es decir, moles de hidrógeno en el gas de reciclo (que es una mezcla de hidrógeno y gases ligeros) por mol de alimentación de nafta (mol/mol), los valores de 4 a 6 son típicos en unidades de reformado semi-regenerativo.

Un aumento en la proporción H₂/HC provoca un aumento en la presión parcial de hidrógeno y elimina precursores de coque de los sitios activos del metal. El efecto global de esto se refleja en el incremento de la vida del catalizador.

En otras palabras, la tasa de formación de coque sobre el catalizador, y por lo tanto la estabilidad del catalizador y su vida útil, es función de la relación H₂/HC y de la presión parcial del hidrógeno presente en el sistema del reactor. Sin

embargo, incrementar la relación H_2/HC influye negativamente en la aromatización e incrementa el hidrocrackeo.

- **Calidad de alimentación:** la calidad de la alimentación depende de tres factores: el rango de destilación, la composición química e impurezas en el inyector.

Materiales y métodos

Las unidades de reformación catalítica constan generalmente de tres secciones.

Desulfuradora de nafta

Tiene como objetivo eliminar el azufre, nitrógeno y oxígeno de la nafta pesada, que constituyen venenos para el catalizador de platino. Para esto cuenta con un reactor en lecho fijo con catalizador sólido tipo platino/renio sobre alúmina. El efluente de dicho reactor, una vez enfriado se envía al separador de alta presión, de allí pasa a la columna despojadora donde se eliminan por el tope los gases producto de la reacción (SH_2 , NH_3 , H_2O). La nafta pesada desulfurada sale por el fondo de la columna y es alimentada a la unidad de reformación.⁽¹⁰⁾

Unidad de reformación

La nafta desulfurada se mezcla con una corriente de hidrógeno de reciclo y después de ser precalentada en un tren de intercambio, pasa al horno de carga donde vaporiza completamente, y se envía a los reactores para el reformado.

La reformación es un proceso endotérmico, se lleva a cabo en tres reactores de lecho fijo en serie entre los que hay intercalados hornos de recalentamiento. En este tipo de reactor el catalizador se desactiva con el tiempo, debido a la formación de coque que se deposita sobre los centros activos bloqueándolos. Por ello es necesario cada cierto tiempo regenerarlo con la pérdida de producción que ello supone. Esta apreciación denota la importancia de la presente investigación en aras de lograr un mejor control operacional que propicie mayores períodos de actividad catalítica.⁽⁸⁾

Sección de estabilización y fraccionamiento

El producto líquido se estabiliza en una columna dedicada al efecto, separándose en ella gas hidrógeno y gas licuado del petróleo (GLP) que salen por el tope y el reformado, que sale por el fondo. Este reformado tiene un 5 % de contenido en benceno, por lo que es muy frecuente que se fraccione obteniéndose un reformado ligero, un concentrado bencénico y un reformado pesado. El concentrado bencénico se vende como materia prima para las plantas petroquímicas mientras que el reformado ligero y pesado son usados como componentes mayoritarios de la gasolina producida en la refinería.^(11, 12)

El proveedor del catalizador bimetálicoexistente en la unidad de reformación catalítica,⁽¹³⁾ garantiza hasta la décima regeneración del catalizador el 70 % del área de contacto, las pérdidas progresivas de área afectan la conversión del producto reformado (tabla 1), el cual está determinada por la actividad del catalizador.

Tabla 1-Pérdida progresiva del área superficial

Superficie catalítica	Base = 230 m²
Después 1 regeneración	Base* 0, 92 = 211, 6 m ²
Después 2 regeneración	Base* 0, 87 = 184, 09 m ²
Después 3 regeneración	Base* 0, 85 = 156, 47 m ²
Después 4 regeneración	Base* 0, 85 = 156, 47 m ²
Después 5 regeneración	Base* 0, 81 =105, 20 m ²
Después 6 regeneración	Base* 0, 78 = 82, 05 m ²
Después 7 regeneración	Base* 0, 76 =62, 36 m ²
Después 8 regeneración	Base* 0, 74 = 46, 14 m ²
Después 9 regeneración	Base* 0, 72 = 33, 22 m ²
Después 10 regeneración	Base* 0, 70= 23, 25 m ²

El período de evaluación será de enero - junio del 2017.después de haber sido regenerado el catalizador. La duración del período de evaluación estará en dependencia de los intereses de la misma.

Los valores que responden a las especificaciones de la materia prima como, análisis de composición (PIONA), rango de destilación, índice de octano (RON). Se obtienen mediante ensayos que se realizan en laboratorio de la entidad certificado por la norma NC - ISO - 17025 - 2006.

- Índice de octano: según la prueba ASTM D2699 - 11.
- Composición: por la prueba ASTM D 5134 que dicta la cantidad de parafinas, iso - parafinas, oleofinas, naftenos y aromáticos presentes en el inyector.
- Densidad: La densidad (°API) se determina una automática basada en la prueba ASTM D 4052 y otra manual referida a la prueba ASTM D 295.
- Los valores que responden al comportamiento operacional de la unidad como presión de entrada y salida a cada reactor, temperatura de entrada y salida, flujo de inyector de materia prima a la unidad, flujo de gas (H₂) de reciclo. Se extraerán del programa EXAQUANTUM diseñado para el control operacional por parte de los tecnólogos de la unidad.

Para la evaluación de las variables operacionales y su influencia sobre el estado técnico del catalizador de reformación se ha diseñado un programa sobre *Microsoft Excel*. El mismo brinda una herramienta de fácil manejo y acceso para la evaluación continua de las variables operacionales y el ciclo de actividad del catalizador bimetálico, en la figura 1 se muestra la portada del programa IVOACRC (Influencia de Variables Operacionales en la Actividad del Catalizador de Reformación Catalítica).

En este paso se fijan los valores de la variable que se desea analizar, IVOACRC estima los meses de actividad del catalizador para las nuevas condiciones. El análisis permite establecer los períodos de regeneración del catalizador. Se precisa que el resultado a obtener en el eje que corresponde sea $n \geq 1$, esta precisión obedece a la relación matemática ecuación 4

$$n = 10 * \frac{\text{Caso patrón}}{\text{Caso de estudio}} \quad (4)$$

donde:

n: Actividad del catalizador.

Caso patrón: valores de las variables operacionales propuesta por el proveedor.

Caso de estudio: valores reales de las variables operacionales.

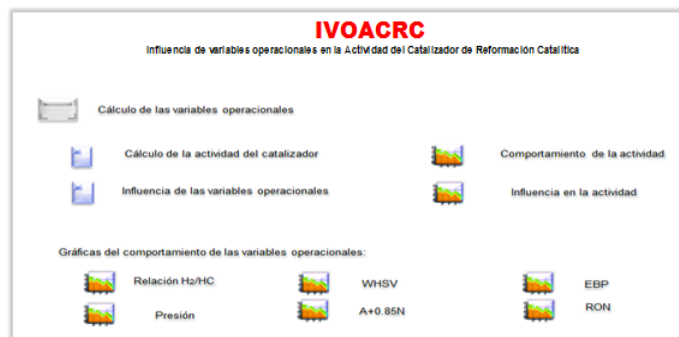


Fig.1- Programa para la evaluación IVOACRC.

Resultados y discusión

Análisis preliminar del comportamiento operacional

Inicialmente se definieron los rangos de operación (tabla 2) para cada una de las variables operacionales, con el objetivo de mantener un comportamiento estable de la unidad y el aplazamiento de la regeneración del catalizador.

Tabla 2-Rangos de operación del proceso de reformación catalítica

Rangos de operacionales								
	Composición		Condiciones de operación					
	A	N	VEHP	RON	H ₂ /HC	PFE	T	P
Rango	15 - 20	20 - 40	1 - 2	88 - 94	4 - 7	180	480 - 500	1,6/1,8/2,0

donde:

VEHP. Velocidad espacial horaria en peso (h^{-1}). **PFE.** Punto final de ebullición ($^{\circ}C$).

RON. Índice de octano. **A.** Aromático (% vol). **N.** Naftenos (% vol).

H₂/HC. Relación hidrógeno hidrocarburo (mol/h).

T. Temperatura de entrada y salida a cada reactor ($^{\circ}C$).

P. Presión de entrada y salida a cada reactor (MPa).

Como premisa los valores de presión de entrada y salida a cada reactor, temperatura de entrada y salida, flujo de inyectos de materia prima a la unidad, flujo de gas (H₂) de reciclo fueron obtenidos del programa EXAQUANTUM, mientras que los valores que responde a las especificaciones de la materia prima como, análisis de composición (PIONA), rango de destilación, índice de octano (RON) se extraen del análisis realizado en el laboratorio.

Cada variable fue calculada según las siguientes ecuaciones:

Presión:

$$P = \frac{(P_{e(202)} + P_{s(202)} + P_{e(203)} + P_{s(203)} + P_{e(204)} + P_{s(204)})}{6} \quad (5)$$

donde:

P_e: Presión de entrada al reactor

P_s: Presión de salida del reactor

• **Velocidad espacial:**

$$VEHP = \frac{\text{Peso de alimentación (por hora)}}{\text{Peso de catalizador}} \quad (6)$$

donde:

Peso de alimentación. Flujo de alimentación en kg/h.

Peso del catalizador: 31092 kg

• **Relación hidrógeno-hidrocarburo:**

$$\frac{H_2}{HC} = \frac{\text{Hidrógeno puro (mol/h)}}{\text{Flujo de nafta (mol/h)}} \quad (7)$$

• **Composición:**

$$\text{Composición} = \text{aromático} + 0,85 \text{ nafteno} \quad (8)$$

• **Índice de octano.** Es tomado de la prueba ASTM D2699 - 11 realizada en el laboratorio al producto reformado y caracteriza la variación de la temperatura.

Los valores obtenidos permitieron realizar el análisis del comportamiento de las variables operacionales durante los meses de evaluación, la cual se muestra en la figura 2 para el caso de la relación hidrógeno/ hidrocarburo (H₂/HC) en el período de evaluación.

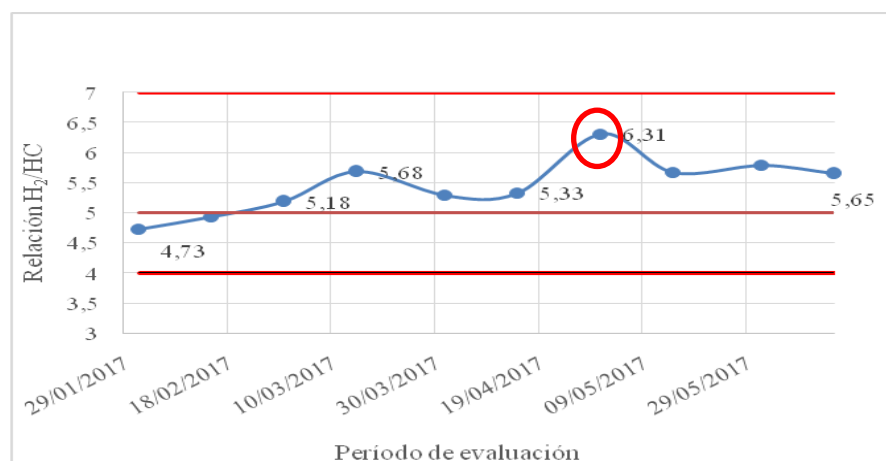


Fig.2-Comportamiento de la relación H₂/HC vs período de evaluación

En la figura anterior se observa el comportamiento de la relación H₂/HC luego de la regeneración del catalizador. En el período analizado se registró un valor pico de 6,31 el primero de mayo, aunque no está fuera del rango establecido en la tabla 2 para la operación estable de la unidad. Este valor estuvo determinado por el aumento del flujo de hidrógeno a 69 727,59 m³/h. El resto de los días la relación se mantuvo en un rango ente 4,7 y 5. El comportamiento de esta variable está limitado por la capacidad del compresor de gas de reciclo en cuanto a la potencia y el flujo de succión, por tanto, una disminución en la presión parcial de hidrógeno propicia un incremento de la formación de coque. Un comportamiento ideal de la relación H₂/HC estaría en el rango ≥ 5 , tal como refleja la línea roja en la figura anterior.

En la figura 3se presenta el comportamiento de la presión en el período analizado.

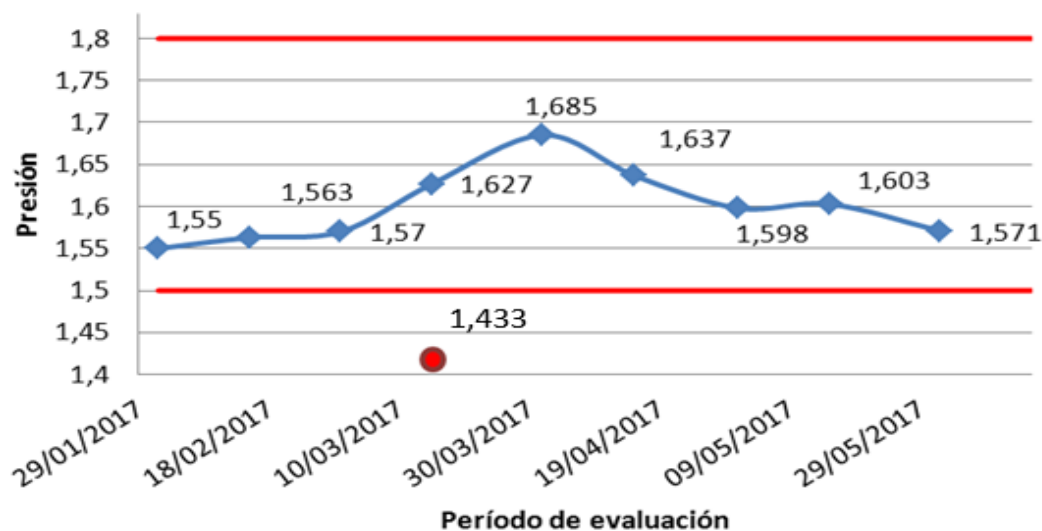


Fig.3-Comportamiento de la presión vs período de evaluación

En la figura anterior se muestra el comportamiento de la presión luego de la regeneración del catalizador. Su comportamiento fue estable, donde el menor valor corresponde a 1,433 MPa el 15 de marzo, como consecuencia de fallas mecánicas en los compresores que asisten a la unidad de reformación catalítica, éste contra el tiempo no incidió negativamente, puesto que la falla fue resuelta en pocas horas.

Con respecto a este valor se puede decir que, aunque las bajas presiones favorecen las reacciones de deshidrogenación y deshidrociclización con energía de activación 20 kcal/mol, reacciones deseadas, benefician más las reacciones de hidrocrackeo debido a su elevada energía de activación 25 kcal/mol - 45 kcal/mol, lo que no es favorable para la actividad del catalizador, lo que conllevan al acortamiento del período de trabajo del mismo.

Para lograr un comportamiento que favorezca positivamente en la actividad del catalizador las presiones oscilarán sobre el valor representado con la línea roja.

En la figura 4 se presenta el comportamiento de la velocidad espacial para en el período analizado.

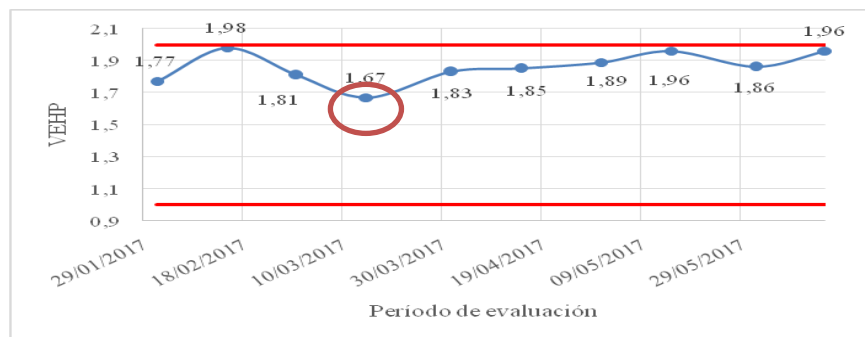


Fig.4-Comportamiento de la VEHP vs período de evaluación

La figura anterior muestra el comportamiento de la velocidad espacial luego de la regeneración del catalizado durante el período de evaluación, en el cual se aprecia cierta estabilidad, aunque el día 15 de marzo como se señala en la gráfica, se refleja un valor pico de 1,67 debido a una disminución en el flujo de alimentación hasta 58,69 m³/h, provocado por fallas técnicas en los compresores. Esta disminución se traduce a un mayor tiempo de residencia en el reactor de la materia prima lo que trae como consecuencia la operación de la unidad bajo condiciones más severas (aumento en la temperatura para mitigar el efecto producido por la disminución de la velocidad espacial) lo que aumenta la deposición de coque en el catalizador y como consecuencia la pérdida de actividad.

Para un comportamiento ideal de la VEHP se tomará valores entre 2,15 y 2,25; por lo que se puede inferir que esta variable influyó positivamente en la actividad del catalizador, pues su rango de operación responde a valores de VEHP superiores a la unidad.

En la figura 5 se presenta el comportamiento del PFE en el período analizado.

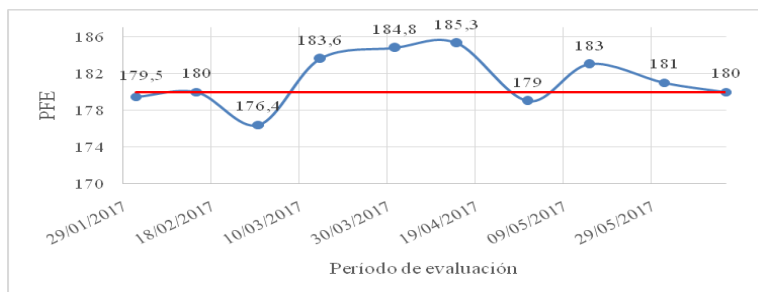


Fig.5-Comportamiento del PFE vs período de evaluación.

La figura anterior muestra un comportamiento inestable y desacertado del punto final de ebullición luego de la regeneración del catalizador, el incremento del PFE en la alimentación proporciona la existencia de componentes pesados (poliaromáticos y polinaftenos), los cuales promueven las reacciones de coquificación, a su vez la pérdida del área de contacto que facilita la desactivación del catalizador.

Para el caso de la presente variable se puede confirmar que su comportamiento afectó negativamente a la actividad del catalizador, donde la temperatura superó los 180 °C establecidos como temperatura final de ebullición para el corte de nafta alimentada a este proceso (corte 70 - 180 °C). Para este caso es recomendable mantener el PFE en 170°C para evitar la existencia de ciclohexano promotor del benceno, agente altamente contaminante.

En la figura 6 se presenta el comportamiento del índice de octano(ROn) en el período analizado.

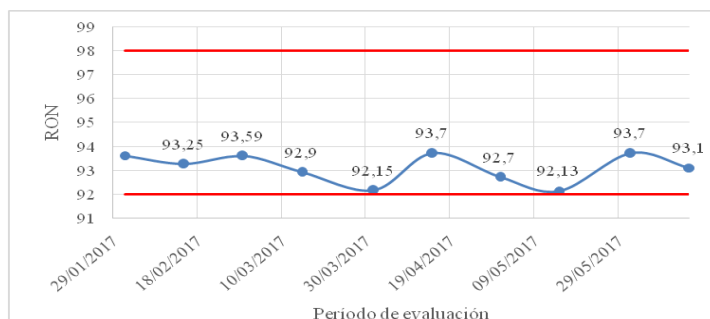


Fig. 6-Comportamiento del índice de octano en el período de evaluación.

En la figura anterior se observa el comportamiento del RON luego de la regeneración del catalizador. El índice de octano se mantuvo en un rango entre 92–93,7, lo que se traduce en un comportamiento estable de la unidad. Podemos decir que la variable evaluada influyó positivamente en el ciclo de regeneración del catalizador, ya que, para un comportamiento ideal, se establece por el proveedor que el RON puede oscilará entre 92 - 98.

La actividad del catalizador fue calculada según los valores del comportamiento de cada variable en los períodos de evaluación que se muestran en la tabla 3.

Tabla 3-Relación de datos obtenidos para la evaluación.

Periodo	H ₂ /HC	Presión (atm)	VEHP (h ⁻¹)	RON	PFE (°C)
Caso base	5	15	1, 5	94	160
1/2/2017	4,73	15,5	1,77	93,61	179,5
15/2/2017	4,93	15,63	1,98	93,25	180
1/3/2017	5,18	15,7	1,81	93,59	176,4
15/3/2017	5,68	14,33	1,67	92,9	183,6
1/4/2017	5,29	16,27	1,83	92,15	184,8
15/4/2017	5,33	16,85	1,85	93,7	185,3
1/5/2017	6,31	16,37	1,89	92,7	179
15/5/2017	5,67	15,98	1,96	92,13	183
1/6/2017	5,79	16,03	1,86	93,7	181
15/6/2017	5,65	15,71	1,96	93,1	180

En la tabla anterior se muestran los valores que corresponden al cálculo de cada variable operacional, tomados como base para la evaluación, los mismos fueron seleccionados siguiendo un intervalo uniforme durante los meses de evaluación. El caso base es propuesto por el proveedor del catalizador para la evaluación, el que fue incluido en la base de datos del *software*IVOACRC. Este programa es el encargado de graficar el comportamiento de la actividad del catalizador siguiendo el criterio sugerido por el proveedor. La razón de cada una de las variables analizadas arrojó un valor que responde a la actividad del catalizador, en la tabla 3 se muestran los resultados.

Tabla 4-Razón manifiesta de la actividad del catalizador

Período	VEHP (h ⁻¹)	Presión	H ₂ /HC	RON	PFE
Caso base	1,78	1	1,28	1,62	1,1
1/02/2017	1,11	1,05	0,98	1,70	0,79
15/02/2017	1,36	1,06	1,05	1,66	0,76
1/03/2017	1,34	1,06	1,08	1,75	0,87
15/03/2017	1,34	1,06	1,19	1,78	0,78
01/04/2017	1,40	1,06	1,09	1,75	0,82
15/04/2017	1,18	1,10	1,26	1,78	0,80
01/05/2017	1,36	1,06	1,07	1,75	0,77
15/05/2017	1,34	1,06	1,09	1,74	0,80
01/06/2017	1,37	1,14	1,18	1,90	0,78

En la tabla anterior se exponen los valores que responden a la actividad del catalizador en el período analizado, resultado obtenido teniendo en cuenta la data que responde a las condiciones reales registrados en la tabla 3.

Teniendo en cuenta la relación mostrada en la ecuación 4 se calculó los meses de actividad del catalizador para el período de evaluación definido en la tabla 3. En la figura 7 se muestra la tendencia de la actividad en el período evaluado.

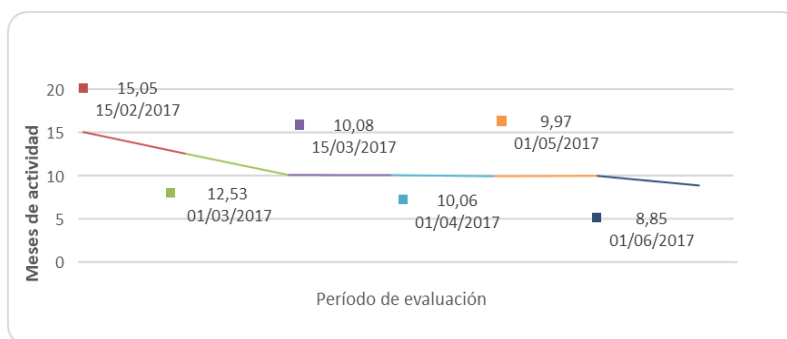


Fig.7-Variación de la actividad vs período de evaluación

En la figura anterior se muestra el comportamiento de la actividad del catalizador durante el período de evaluación, donde se observa el decrecimiento pronunciado desde el 1 de febrero al 1 de marzo, motivado por el incremento en la severidad

del proceso con el objetivo de aumentar el índice de octano. Posteriormente se observa un comportamiento lineal que manifiesta estabilidad en el proceso, para nuevamente manifestar un descenso motivado por la influencia de la presión al aumentar de 15,7 a 16,85 atm para mantener el índice de octano en el rango establecido.

Además, se observa la pérdida de actividad del catalizador a medida que transcurre el período de evaluación, lo cual es lógico y ha quedado demostrado durante la evaluación de las variables operacionales, pues de una forma u otra todas han tenido una marcada incidencia en el proceso de desactivación del catalizador, aunque las variaciones de la temperatura para buscar el cumplimiento de los estándares de calidad para las gasolinas referido al índice de octano han tenido un mayor impacto.

Conclusiones

1. Las variables operacionales de mayor incidencia en la desactivación del catalizador fueron: La relación de la velocidad espacial y el punto final de ebullición (temperatura), siendo esta última la más representativa.
2. Con la ayuda del *software* IVOACRC, diseñado bajo las condiciones de *Excel*, se logró evaluar el comportamiento operacional del proceso de reformación catalítica. Este *software* constituye un aporte técnico de gran significación para el trabajo de los tecnólogos.
3. Se pudo definir el tiempo restante de actividad del catalizador (8,85 meses), en consecuencia, podrá programarse el período de regeneración. Esto tributa a un mayor control de la vida útil del mismo.

Referencias bibliográficas

1. LLUCH-URPÍ, J. Tecnología y margen de refino de petróleo. s.l. :ediciones@diazdesantos.es.Internet: <http://www.diazdesantos.es/ediciones>, 2008. Cap. 5, pp- 79-96. ISBN: 978-84-7978-875-9.
2. GARY, H.J and HANDWERK, G.H. Petroleum Refining. Technology and Economics. New York • Basel : Marcel Dekker, Inc., 2006. Fourth Edition. Cap. 2.pp. 49-51.ISBN: 0-8247-0482-7.
3. MARAFI, M, STANISLAUS, A & FURIMSKY, E. *Handbook of Spent Hydroprocessing Catalysts* (Second edition). Ámsterdam.Elsevier B. V.2017. Chapter 3. Hydroprocessing Technology, pp- 62 -75. ISBN: 9780-4446-38854.
4. MARTINO G. The Catalytic Reforming Process. En: Leprince. P. Conversion Processes. InstitutFrancais du pétrole, Paris. Editions: TECHNIP. 2001. Cap. 4. pp: 104-107. ISBN: 2-7108-0779-3
5. QUINLAN M. 2004. KBR refinery sulfur management. En: Robert A. Meyers. Handbook of Petroleum Refining Processes. USA. Available online at: <http://www.ebooksbucket.com/b25p545>. [Consultado 8/05/2015]. : Mc. Graw Hill, 2004. Part 11. Chapter 11.1. pp.545-556., 2004.
6. MODAK, J. M. Chemical Reaction Engineering. Indian Institute of Science, Bangalore, 2013.
7. MOTT, C, CLEWES, B, & HOWELL, D. Courier Catalysts. Integrating our strengths. ALBEMARLE Catalysts, 2010.
8. MOREJÓN G. R. Evaluación de las variables operacionales del bloque de reformación catalítica en la refinería Camilo Cienfuegos. (Tesis de grado inédita). Facultad de ingeniería. Universidad de Cienfuegos Carlos Rafael Rodríguez. 2015.
9. ESPÍN, D. E. Simulación de la unidad de reformado catalítico de la refinería estatal esmeraldas (tesis de maestría inédita). Universidad Politécnica de Madrid, 2013.
10. GARCÍA L.E. Estimación del nivel de actividad del catalizador de hidrofinación de nafta de la refinería “Camilo Cienfuegos. (Tesis de grado

inédita). Facultad de ingeniería. Universidad de Cienfuegos Carlos Rafael Rodríguez. 2015

11. FELDER, R. M & ROUSSEAU, R. W. *Elementary Principles of Chemical Processes* (4th edition.). John Wiley and Sons, USA, 2015. ISBN-13: 978-0-470-61629-1

12. FOGLER, H. S. *Elements of Chemical Reaction Engineering* (Third edition). Prentice Hall International Series in the Physical and Chemical Engineering Sciences. New Jersey, 2017. Pages 967. ISBN: 9780-1353-17082

13. AXENS. 2014. IFP- Group Technologies. International provider of technologies (process licenses), products (catalysts and adsorbents) and services (technical assistance, training, consulting) to the refining, petrochemical to the refining, petrochemical and gas processes. Paris. Francia :Institut Francaise du Pétrole (IFP- Group Technologies), 2014.

Conflicto de interés

Los autores declaran que no hay conflicto de intereses

Contribución de los autores

Claudia Águila Prado: proceso asistencial y elaboración del informe final.

Gabriel Orlando Lobelles Sardiñas y Nancy López Bello: revisión y corrección del informe final.

Rosemary Morejón Gil: elaboración de trabajos de aplicación, mediciones y análisis.

Aliena De La Caridad Bermúdez Chou: tabulación de datos y revisión de la bibliografía.