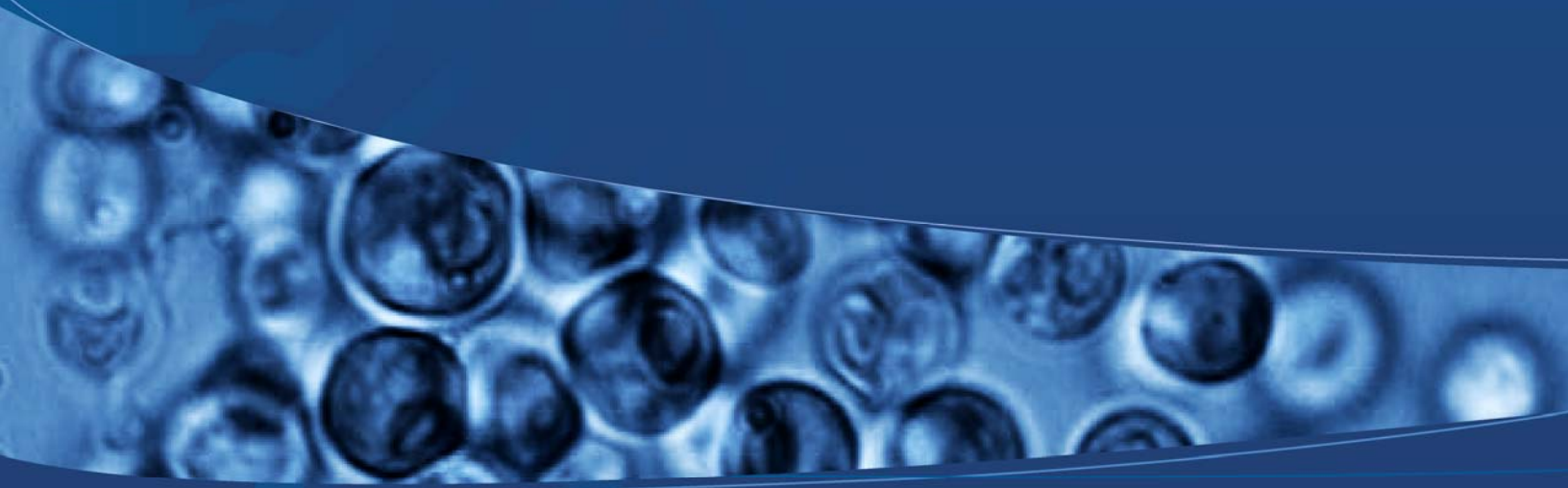


Revista de la Sociedad Mexicana de
BioTecnología
y Bioingeniería A.C.



Año 2009 Volúmen 13 Número 2
ISSN 0188-4786



Sociedad Mexicana de
Biotecnología y Bioingeniería



Revista de la Sociedad Mexicana de **BioTecnología** y Bioingeniería A.C.

MESA DIRECTIVA

Dra. María Luisa Villarreal Ortega
Presidenta

Dr. Alfredo Martínez Jiménez
VicePresidente

Dra. Maricarmen Quirasco Baruch
Secretaria

Dra. María Soledad Córdova Aguilar
Tesorera

Dra. Ana Carmela Ramos Valdivia
Subsecretaria

Dr. Francisco Javier Cervantes Carrillo
Vocal

I.A. Alaide Jiménez Serna
Vocal Estudiante

COORDINADOR EDITORIAL

Lic. Claudia Elydeé Cardeña Medina

FORMACION EDITORIAL

Lic. Claudia Elydeé Cardeña Medina

COMITÉ EDITORIAL

Dr. Sergio Sánchez Esquivel
Editor en Jefe
Instituto de Investigaciones
Biomédicas, UNAM

Dr. Luis Bernardo Flores Cotera
CINVESTAV

Dr. Fernando Luis García Carreño
CIBNOR

Dr. Mariano Gutiérrez Rojas
UAMI

Dra. Romina Rodríguez Sanoja
Instituto de Investigaciones
Biomédicas, UNAM

Dra. Sara Solís Pereira
Instituto Tecnológico de Mérida

DISEÑO GRAFICO E IMAGEN

Lic. Nayeli Quinto (**SODIO NET**)

ADSCRIPCIONES Y PUBLICIDAD

Lic. Claudia Elydeé Cardeña Medina
Tel./Fax: (55) 5849 5859
Email: smbiotec@yahoo.com.mx

ISSN0188-4786, revista cuatrimestral publicada por la Sociedad Mexicana de Biotecnología y Bioingeniería, A.C. incluida en PERIÓDICA, índice de Revista Latinoamericanas en Ciencias (CICH-UNAM). Certificado de Licitud de Título en trámite y Certificado de Licitud de Contenido en trámite. Reserva de derechos de Título 04-1999-082516265000-101. Los Conceptos que en ella aparecen son responsabilidad exclusiva de los autores. Se prohíbe la reproducción total o parcial de su contenido sin previa autorización por escrito del Comité editorial. Toda correspondencia deberá enviarse a Km. 23.5 Carretera Federal México-Cuernavaca, Av. Cipreses s/n, Col. San Andrés Totoltepec, C.P. 14400, Del. Tlalpan, México, D.F. Tiraje 500 ejemplares.

Índice

EDITORIAL

Consiguiendo Fondos en Tiempos de Crisis	4
--	---

INSTRUCCIONES PARA LOS AUTORES

Guía de autores	6
-----------------	---

ARTÍCULOS

Efecto de Algunos Componentes del Medio de Cultivo en la Producción de Melanina Bacteriana	11
Efecto del pH en el Proceso de Biosorción de Cobre con Bacterias Aerobias	24
Expresión de α -latrotoxina Recombinante Activa de <i>Latrodectus mactans</i> Utilizando el Sistema de Células de Insecto-Baculovirus.	34

Consiguiendo Fondos en Tiempos de Crisis

En los últimos meses hemos podido observar diversas señales de que el 2010 será un año económicamente difícil para México y otros países del mundo. Estas condiciones económicas podrían provocar que los gobiernos y las empresas disminuyan su inversión en investigación científica y desarrollo tecnológico, y focalicen los recursos en algunas áreas de ciencia aplicada, en proyectos sobre productos que se encuentren más cercanos a su comercialización o procesos que ayuden a disminuir costos. Este tipo de política busca hacer más eficiente las inversiones en investigación y desarrollo (I+D), acelerando los procesos de innovación y en búsqueda de recuperar inversiones en un corto plazo. Sin embargo, pueden tener efectos negativos sobre el desarrollo de la ciencia básica o aquella con posibles aplicaciones en mediano o largo plazo... Frente a este escenario, la frase de "Innovar o morir" ronda en los pasillos de los laboratorios de muchos países en desarrollo e innovar requiere de estrategias para conseguir fondos. Este breve escrito busca reflexionar sobre cuatro estrategias para conseguir fondos en este año de crisis.

1.- Incrementa tus relaciones con empresas: Ciertos fondos están diseñados para incrementar la colaboración entre la empresa y el centro de investigación. Al incrementar tus relaciones con empresas puedes detectar necesidades que ellos tengan y en las cuales puedas brindar soluciones. Si la solución se aleja de tu disciplina haz sinergias con otros investigadores y comparte el proyecto.

2.- Colaboración multidisciplinaria: Muchos fondos requieren de estudios desde diferentes disciplinas. Por ejemplo, hay diversos fondos que apoyan el desarrollo tecnológico pero requieren ir acompañados de la elaboración de planes de negocio, estudios de mercado, diseño de producto, estrategias de propiedad intelectual, etc., las cuales requieren la colaboración de profesionales de distintas disciplinas. La evaluación de un desarrollo tecnológico desde diferentes perspectivas provee de información que incrementa su posibilidad de transferencia y de apoyo por organismos gubernamentales.

3.- Colaboración interdisciplinaria: Muchos fondos son evaluados por fomentar el trabajo en redes y el trabajo conjunto entre miembros de una disciplina. Entre más instituciones y grupos de investigación participen en un desarrollo se aumentará la posibilidad de atraer el recurso.

4.- Propiedad Intelectual: Durante la colaboración con empresas y otros grupos de investigación es necesaria una estrategia de búsqueda, protección y transferencia de la propiedad intelectual.

a) Búsqueda: La consulta y manejo adecuado de las bases de datos de patentes y diseños industriales en la estructuración de proyectos ayuda a analizar las distintas soluciones existentes y la posibilidad de generar soluciones a partir o alrededor de ellas. Recuerda que el 80% de las patentes nunca son publicadas como artículos por lo que existe información muy valiosa en ellas y podrías estar inventando sobre soluciones que son propiedad de otros. Hacer

Editorial

búsquedas de patentes y arte previo te puede ayudar encontrar caminos para la innovación de manera más eficiente.

b) Protección: Antes de iniciar un proyecto, haz acuerdos sobre a quién le pertenece la propiedad intelectual por escrito. Una solución valiosa para un cliente puede ser vendida a otros si se tiene la propiedad (a través de una licencia de patente o diseño industrial). Muchas empresas buscan quedarse con la propiedad intelectual del desarrollo que hacen en conjunto, busca llegar a acuerdos en donde exista un pago de regalías por los desarrollos generables o que te brinden la posibilidad de licenciar a otras empresas. En colaboración con otros grupos también haz acuerdos por escrito de cómo se va a compartir la propiedad intelectual que se podría generar por el proyecto (Cuentas claras, amistades largas!). Además en toda colaboración (e incluso con tus estudiantes) es necesario firmar acuerdos de confidencialidad que aseguren que toda la información que se genera en un grupo de trabajo este protegida. Solo aquella información que se protege tiene un valor en el futuro (Más vale prevenir que lamentar!).

Además, buscar la protección por patente de un desarrollo también incrementa la posibilidad de atraer fondos. Tener una solicitud de patente o que se desarrollará un producto patentable, incrementa la posibilidad de atraer recursos pues se reconoce que existe un mayor potencial de que el producto o proceso se transfiera a una empresa y llegue al mercado al estar protegido. Para la redacción de una patente busca ayuda profesional, una patente mal redactada no se puede transferir.

c) Transferencia: Cuando se tiene una solicitud de patente o una patente de un invento valioso esta se puede transferir a una o varias empresas. Normalmente se negocia un pago a la firma de la licencia y regalías por un porcentaje de la ganancia que la empresa va a obtener. Si la empresa quiere tener una licencia exclusiva el precio a negociar es mayor a una licencia no exclusiva. También busca apoyo profesional para la licencia y la auditoria de las regalías.

En tiempos de crisis, innovar en investigación implica combinar estrategias de planeación de proyectos, colaborar dentro y fuera del laboratorio, apropiarse de los desarrollos (propiedad intelectual) y negociar sabiamente para atraer recursos. Elaborar soluciones científico-tecnológicas en beneficio de la sociedad te ayudará a continuar ganando prestigio y recursos para mantener tu investigación básica en desarrollo.

Norma I. García Calderón^I y Daniel Barrón^{II}

^IDirectora de Propiedad Industrial y Desarrollo Tecnológico. ngarcia@ip-td.net

^{II}Coordinador de Propiedad Intelectual, IPICYT, A.C. daniel.barron@titan.ipicyt.edu.mx

Instrucciones para los autores

Guía de Autores

La revista puede recibir trabajos de investigación original así como de revisión en los campos de la biotecnología y bioingeniería. Todos los manuscritos serán sujetos a revisión por al menos dos miembros del Comité Editorial y deberán contar con una recomendación de aceptación para ser publicados.

Los idiomas de la revista son el Español y el Inglés.

Los trabajos se escribirán en hoja tamaño carta (21.6 cm x 27.6 cm). Los márgenes aplicados a todo el manuscrito serán de 2.5 cm para los extremos superior e inferior, así como 3 cm de cada lado. Las páginas deberán estar numeradas en la parte inferior y central de cada hoja.

Se recomienda que los trabajos completos tengan entre 5 y 15 páginas (de 1000 a 4000 palabras) escritas con un interlineado de 1.5 renglones, incluyendo las tablas y figuras. Las publicaciones de trabajos originales y revisiones en la revista Biotecnología están exentas de costo para los autores.

Cuando corresponda, se recomienda el uso de abreviaturas para referirse a unidades de tiempo (h, min, s), de volumen (l, ml, μ l), de peso (kg, g, mg, μ g), DNA, RNA y otras comúnmente aceptadas en la literatura científica.

Los trabajos de investigación original pueden tocar cualquiera de los diversos campos que cultivan la biotecnología y la bioingeniería, desde sus aspectos fundamentales hasta las aplicaciones de los mismos, incluyendo: microbiología, bioquímica y biología molecular, procesos y proyectos, así como biotecnología marina y biotecnología aplicada a la salud, alimentos, agricultura, veterinaria, enzimas y ambiente.

Los trabajos de investigación original serán divididos en las siguientes secciones: **INTRODUCCIÓN, MATERIALES Y MÉTODOS, RESULTADOS, DISCUSIÓN, REFERENCIAS Y AGRADECIMIENTOS**. Las secciones de **RESULTADOS Y DISCUSIÓN** pueden presentarse combinadas.

Los trabajos de revisión incluirán el tema y subtemas que a juicio de los autores sean necesarios para la mejor presentación de la información. Estos trabajos pueden cubrir los siguientes contenidos:

1. ¿Qué es y para qué sirve la Biotecnología?. Es decir: descripciones que ilustren y divulguen los distintos campos de la biotecnología, sus alcances y limitaciones, su historia y sus perspectivas.
2. Las fronteras de la biotecnología: revisiones de nuevos campos o nuevas aplicaciones de la biotecnología. Por ejemplo: las perspectivas del uso de los genomas para el desarrollo de

Instrucciones para los autores

nuevas drogas o para el tratamiento de enfermedades metabólicas. Las perspectivas de la genómica (estudio sistemático de los genes y sus aplicaciones), la proteómica (predicción de la expresión de los genes en proteínas funcionales) y la fenómica (predicción de fenotipos o conductas de los organismos, en base a sus genes y a sus proteínas). El uso de la ingeniería genética para hacer ingeniería metabólica. Los nuevos tipos de reactores biológicos y los fenómenos de transporte implicados. Los nuevos esquemas de reacción, separación y control en procesos biotecnológicos.

3. Aplicaciones de la Biotecnología para resolver problemas o atender necesidades de la sociedad, con especial atención a sus aplicaciones ya vigentes en México. Esta sección será dedicada a una empresa o institución (pública o privada) que desee difundir los logros obtenidos en algún campo de la biotecnología. Por ejemplo: empresas productoras de antibióticos o productos biológicos, empresas de ingeniería ambiental que usen procesos biotecnológicos, empresas agropecuarias, forestales o de acuicultura que usen tecnologías biológicas avanzadas, o empresas de transformación de alimentos que utilicen enzimas, cultivos de microorganismos, etc. Esta lista es indicativa pero no exhaustiva.
4. Problemas de bioseguridad, bioética y biodiversidad relacionados con las aplicaciones de la biotecnología a la sociedad. Por ejemplo: análisis y comentarios sobre los debates acerca del uso de semillas transgénicas, los problemas de conservación y explotación de la biodiversidad mediante la biotecnología, los riesgos del uso de organismos transgénicos en diversos campos de la industria, los problemas de bioseguridad del uso de antibióticos y otros productos biotecnológicos.
5. La educación, la cultura y la difusión tecnológica en relación con la biotecnología. Por ejemplo: comentarios de planes y programas, de estilos y necesidades de la enseñanza, del enfoque interdisciplinario, en carreras o planes de estudio directamente ligados con la biotecnología. También necesidades y modalidades sobre programas de extensión educativa para la industria, para el público consumidor o para grupos selectos de personas interesadas en la biotecnología (políticos, funcionarios de empresas, líderes de opinión). El uso de la informática en la difusión de la biotecnología, y en general, el análisis de necesidades, métodos y alternativas para difundir los conocimientos de la biotecnología.
6. Oportunidades y propuestas para mejorar la cooperación y el desarrollo biotecnológicos. Por ejemplo: Análisis de las oportunidades vigentes de intercambio académico o comercial en biotecnología. Propuestas de nuevas formas de cooperación entre los sectores de investigación y la industria biotecnológica. Análisis y propuestas del uso óptimo de recursos humanos, financieros o materiales para mejorar la cooperación o el desarrollo de la biotecnología. En esta sección se dará espacio a los análisis, críticas o propuestas de los aspectos legales y fiscales que afecten e incluso puedan mejorar el desarrollo de la biotecnología en México. Tales como: la propiedad industrial, el régimen fiscal de las empresas, el costo del desarrollo biotecnológico y los subsidios o estímulos económicos para el desarrollo de la biotecnología.

Instrucciones para los autores

Tanto los trabajos de investigación original como las revisiones deberán apegarse al siguiente formato:

1. El título del manuscrito será puesto en **negritas** con letra Arial o equivalente pero de tamaño **14**. El título deberá estar centrado.
2. El nombre de los autores ocupará los siguientes renglones escribiendo el nombre y primer apellido de cada participante. Se usará letra Arial o equivalente tamaño **12**. Los nombres de los participantes deberán estar centrados, señalando con un asterisco el autor responsable de la publicación. En el siguiente renglón con letra itálica Arial del mismo tamaño, se incluirá la dirección postal de la institución de adscripción de los autores, así como el e-mail del autor corresponsal.
3. Se deberá añadir un **RESUMEN** de no más de 250 palabras en Español y un **ABSTRACT** en Inglés de tamaño similar.
4. Se incluirán entre 3 a 6 **Palabras clave:** que permitan clasificar el artículo en una base de datos. Estas palabras deberán de incluirse en Español y en Inglés (**Key words:**).
5. Si el texto inicia con el nombre de algún subtema, éste se pondrá como primera línea en *cursivas* con letra Arial o equivalente de tamaño **10**. Después en el siguiente renglón se iniciará el texto descriptivo usando letra Arial o equivalente de tamaño **10**. El texto deberá ser escrito con un interlineado de 1.5 renglones. Se deberá dejar un espacio de un renglón al inicio de una sección o subtema nuevo. Los géneros y especies deberán escribirse en letras itálicas.
6. Las figuras deberán numerarse con arábigos, correlativamente en orden de aparición en el texto. No se integrarán al texto, sino al final del manuscrito. No obstante, para facilitar el trabajo de edición, se recomienda indicar la ubicación de las mismas en el momento en que son mencionadas por primera vez en el texto. Las figuras deben incluir un breve título explicativo en la parte inferior de la misma. Si es necesario incluir fotos, éstas se deberán designar como figuras. La impresión de las figuras e imágenes se hará en blanco y negro, por lo que se recomienda que muestren un buen contraste, en especial las figuras con varias líneas. Según el orden de aparición en el texto, las tablas también se numerarán con arábigos ubicados en la parte superior de las mismas e incluirán un breve título explicativo. Las notas en las tablas deberán ser indicadas con letras minúsculas en superíndice. La ubicación de las tablas será señalada en el texto pero se anexarán en hojas separadas después de las **REFERENCIAS**.
7. La información dada como referencias bibliográficas deberá permitir a los lectores llegar con facilidad a tal fuente de información original, si ello fuera necesario. En el texto del trabajo, las referencias se citan por autor y año entre paréntesis redondos. Por ejemplo: "Martínez & García (1999) han demostrado que...", o bien, "Datos recientes (Martínez & García, 1999)

Instrucciones para los autores

han demostrado que...". Si la cita posee varios autores se escribirá como sigue: "Gutiérrez *et al.* (2003), han demostrado..." O bien: "Datos recientes (Gutiérrez *et al.*, 2003) han mostrado..." Si la cita es una página de Internet, ésta deberá ponerse completa entre paréntesis directamente en el texto donde se mencione. La lista de **REFERENCIAS** se deberá escribir con el mismo tipo de letra del texto principal (Arial tamaño **10**) de acuerdo al siguiente formato:

Para revistas:

García-Carreño F, Cota K & Navarrete del Toro MA (2008) Phenoloxidase activity of hemocyanin in whiteleg shrimp, *Penaeus vannamei*: conversion, characterization of catalytic properties, and role in postmortem melanosis. *J. Agric. Food Chem.* 56: 6454-6459.

Para libros y capítulos de libros:

(Libro)

Ullrich M (2009) Bacterial Polysaccharides: Current Innovations and Future Trends. Horizon Scientific Press, Norwich.

(Capítulo de libro)

Sánchez S & Demain AL (2009) Metabolic regulation and overproduction of primary metabolites. *In: Encyclopedia of Industrial Biotechnology. Bioprocess, Bioseparation, and Cell Technology (EIB)*. Flickinger MC (ed). John Wiley & Sons, Inc. Hoboken, NJ. pp. 396-458.

Para patentes:

Fenical WH, Jensen PR & Kwon HC (2009) Polyol macrolide antitumor-antibiotics from the marine actinomycete strain CNQ140. US patent 7,521,414.

Para congresos y reuniones: *Se aceptarán un máximo de dos citas de este tipo.*

Reyes N, Domínguez RM, Islas I & Solis S (2007) Inducción diferencial por pH y temperatura del Complejo pectinolítico producido por células inmovilizadas de *Aspergillus* HL. XII Congreso Nacional de Biotecnología y Bioingeniería. Morelia Mich. México. OIII-12.

Para citas provenientes de internet: *Se aceptará un máximo de dos citas de este tipo.*

Van Deuren J, Wang Z & Ledbetter J (1997) Remediation Technologies Screening Matrix and Reference Guide. 3ª Ed. *Technology Innovation Office, EPA*. Disponible en: <http://www.epa.gov/tio/remed.htm>.

Revistas electrónicas:

Sun J, Lu X, Rinas U, & Zeng AP (2007) Metabolic peculiarities of *Aspergillus niger* disclosed by comparative metabolic genomics. *Genome Biol.* 8: R182.

Instrucciones para los autores

Para tesis de pre y posgrado:

Cárdenas C (2009) Evaluación del uso biotecnológico de la semilla de *Ditaxis heterantha* para la producción de safranal. Tesis de Maestría en Ciencias Bioquímicas. Universidad Nacional Autónoma de México. México D.F. pp. 1-78.

Cada autor es responsable de la precisión de las citas que emplea. Las citas de internet, congresos y reuniones, deberán evitarse al máximo.

Una vez que ha sido revisado y aceptado su trabajo, los autores deberán enviar una carta de cesión de los Derechos de Autor, de manera que la Sociedad Mexicana de Biotecnología y Bioingeniería AC pueda hacer uso del artículo aceptado, o parte de él, con fines de divulgación y difusión de la actividad científica y tecnológica. En ningún caso, dichos derechos afectan la propiedad intelectual que es propia de los autores, para usar la totalidad o parte de ese artículo con fines no lucrativos.

Los trabajos solamente se reciben vía correo electrónico en la dirección smbiotec@yahoo.com.mx. Al momento de recibirlo, se enviará un acuse de recibo al autor corresponsal, por lo que se pide incluir una dirección de correo electrónico para este fin, así como para mantener comunicación con el editor sobre la evolución de la revisión y sobre la aceptación del mismo.

Una vez aceptados, los trabajos son editados y enviados a los autores para su corrección. En esta condición no se permitirán cambios sustanciales en el contenido de los mismos sin la aprobación del editor en jefe. Una vez aprobada la prueba, el trabajo se publicará en línea y podrá ser consultado en la página de la Sociedad Mexicana de Biotecnología y Bioingeniería AC <http://www.smbb.com.mx/>. La publicación en línea precederá a la publicación impresa.

Efecto de Algunos Componentes del Medio de Cultivo en la Producción de Melanina Bacteriana

Ana María Gómez-Marín*, Darío Naranjo-Fernández, Olga Inés Montoya, Darío de Jesús Gallego

Grupo de Biotecnología Microbiana. Universidad Nacional de Colombia, Sede Medellín. Cra 80 N° 65 – 223, bloque M7-202. Antioquia-Colombia. A. A. 3840. Tel: +57+4+234 03 52, E-mail: amgomezma@unal.edu.co.

RESUMEN

Las melaninas son pigmentos poliméricos ampliamente difundidos en la naturaleza, incluyendo algunos géneros de bacterias, producidas en ciertos medios y bajo determinadas condiciones ambientales, con muchas aplicaciones potenciales. La síntesis microbiana de este tipo de compuestos es una opción atractiva para su producción a escala comercial, alternativa sobre otros métodos de producción. En este trabajo se estudió la influencia de varios componentes del medio de cultivo en la producción de melanina por una cepa de *Bacillus subtilis*. Para la evaluación de los ensayos se empleó un diseño unifactorial y se aplicó la prueba de Tukey para establecer diferencias estadísticamente significativas en la producción de melanina en cada medio. Los medios evaluados se derivaron del medio Luria-Bertani, al cual se le agregaron o suprimieron componentes. La producción de melanina se estimuló por fuentes de carbono y nitrógeno orgánicas, presentándose mejores rendimientos por célula cuando la primera se encuentra a bajas concentraciones. Por el contrario, el rendimiento por célula disminuyó con la adición de 0.31 mM de tirosina, 15.0 μ M de sulfato de cobre, 0.69 mM de sulfato de manganeso o al duplicar la concentración de NaCl.

Palabras clave: Bacterias pigmentadas, "*Bacillus subtilis*", cepas nativas, caldo de cultivo, metabolito secundario, melanina.

ABSTRACT

Melanins are ubiquitous polymeric pigments distributed in the nature, including some bacterium genus, without known biological functions, produced in some mediums and with a specific environment conditions with many different potential applications. Microbial synthesis of this type of compounds is an attractive option for commercial-scale production, alternative over other production methods. In this study, the effect of some medium's components in melanin production by a native strain of *Bacillus subtilis* is studied. A unifactorial design and a Tukey test are employed to evaluate the trials and

establish statistical significant differences in melanin production. The culture broths were derived from Luria-Bertani medium, with or without some ingredients. The main findings indicated that organic carbon and nitrogen sources stimulated melanin production, with the best yield by cell when the former was at low concentration. In contrast, melanin yields by cell decreased by the addition of 0.31 mM tyrosine, 15.0 μ M cuprum sulfate, 0.69 mM manganese sulfate or with a twofold concentration of NaCl in the culture broth.

Keywords: Native strain, *Bacillus subtilis*, bacterial pigments, improvement of the culture broth, secondary metabolite, melanin.

INTRODUCCIÓN

La cromogénesis o pigmentación de colonias bacterianas es una de las características más notables de los cultivos. En algunas especies el pigmento producido es retenido dentro de las células y su masa celular se colorea; en otras especies, por el contrario, el pigmento es expulsado al medio de cultivo. Estos pigmentos pueden ser solubles o insolubles en agua, y no son producidos en todos los medios de cultivo ni bajo todas las condiciones ambientales (Grimont & Grimont, 1984; Harwood, 1989).

Los factores que influyen en la pigmentación son variados y no se encuentran bien estudiados. Principalmente se ha encontrado que su síntesis e intensidad están afectadas por las condiciones de crecimiento, a tal punto que ciertos pigmentos se observan mejor en cultivos sólidos (Grimont & Grimont, 1984; Harwood, 1989). De la misma forma, la producción de pigmentos bacterianos se encuentra estrechamente relacionada con la composición del medio de cultivo; factores como la presencia/ausencia de fuentes de carbono o nitrógeno orgánicas/inorgánicas (Torres & Bonilla, 1999; Toro *et al.*, 2001, Gómez-Marín & Naranjo-Fernández, 2003), así

como la presencia de otros componentes: sales, aminoácidos, entre otros, pueden inhibir o estimular su síntesis (Kerr, 2000, Gómez-Marín & Naranjo-Fernández, 2003).

Las funciones específicas de la mayoría de los pigmentos en los cultivos bacterianos no están determinadas. En general, son metabolitos secundarios sin función biológica definida en el crecimiento celular, a los cuales se les han atribuido diversas funciones, como ser amortiguadores redox o generar/neutralizar radicales libres tóxicos de oxígeno, razones que podrían explicar la actividad antibiótica encontrada en algunos de estos compuestos, relacionando la habilidad de producirlos con la supervivencia del organismo y con el incremento *in vivo* de la virulencia de algunos microorganismos (Kerr, 2000).

La mayoría de las especies del género *Bacillus* no son pigmentadas; sin embargo, algunas cepas de *Bacillus subtilis* sintetizan diferentes clases de pigmentos: rojo (Uffen & Canale, 1972), rosa, amarillo, naranja, café, negro y fluorescente de color amarillo verdoso (Grimont & Grimont, 1984, Harwood, 1989); dependiendo de la subespecie y el medio en el cual se cultiva. La cepa de *B. subtilis* que produce un pigmento color naranja se conoce

como *Bacillus subtilis* var. *niger* (*Bacillus globigii* DSM 2277); recientemente, reclasificada a partir de estudios en reasociación de ADN como *Bacillus atrophaeus* (Fritze & Pukall, 2001). Este microorganismo no es patogénico, es fácil de cultivar, aerobio, de rápido reconocimiento visual por el pigmento que produce en diferentes medios de cultivo y forma esporas, una de las formas microbianas más resistentes. Entre sus principales usos comerciales esta emplearlo como bioindicador de la efectividad de los procesos de esterilización (Grimont & Grimont, 1984), en el desarrollo de tecnologías para mejorar los detectores de armas biológicas, en operaciones para descontaminar los ambientes afectados por las mismas y como trazadores biológicos de aguas (Hinojosa-Rebollar *et al.*, 1995).

Estudios relacionados con los pigmentos café y negro producidos por *B. subtilis* han revelado que parecen ser melaninas (Hinojosa-Rebollar *et al.*, 1995), sin embargo, se ha reportado que son al menos cinco pigmentos diferentes los que dan origen al color oscuro de sus colonias, entre ellos uno originado de la oxidación de manganeso (Hullo *et al.*, 2001; Francis & Tebo, 2002) y otro que se encuentra parcialmente caracterizado y parece no ser una melanina (Barnett & Hageman, 1983; Barnett *et al.*, 1983).

Las melaninas son pigmentos ampliamente difundidos en la naturaleza, difíciles de purificar y caracterizar por métodos químicos convencionales (Nicolaus & Nicolaus, 1997). En general, son polímeros policíclicos,

producto de reacciones reversibles de óxido-reducción entre quinonas, formados a través de procesos fluctuantes y no reproducibles que involucran radicales libres, sujetos a un continuo cambio (Nicolaus *et al.*, 2002), presentes en organismos aerobios en forma extracelular o intracelular, siendo esta última la más común.

Estas macromoléculas poseen únicas e interesantes propiedades físicas y químicas, tales como ser electrónicamente estables, tener una amplia banda de absorción en la región visible y ultravioleta, ser fotoconductoras y semiconductoras; lo que las convierten en una nueva clase de biomateriales con potencial tecnológico y que podrían ser utilizadas en el desarrollo de actuadores, tejidos artificiales, aparatos fotovoltaicos, opto-electrónicos y fotónicos, y en el diseño de sensores químicos y de humedad.

Desde este punto de vista, y teniendo en cuenta la riqueza de especies y variedades microbianas con posible potencial biotecnológico de ciertos países, es importante la búsqueda de cepas nativas productoras de compuestos de interés industrial, bajo condiciones de cultivo adecuadas, como una forma de impulsar avances científicos, económicos y sociales; cepas cuyo manejo, aunque requiere condiciones apropiadas para su crecimiento, manipulación y adaptación a biotransformaciones genéticas, puede ser más sencillo, económico y fácil que el de las adquiridas comercialmente.

El principal objetivo de esta investigación fue estudiar la influencia de varios

componentes del medio de cultivo, como el tipo de fuente de carbono y/o nitrógeno, en la producción de melanina por una cepa nativa de *B. subtilis* con el fin de aumentar el rendimiento de pigmento por célula y determinar un medio adecuado para su producción. De esta forma, la síntesis microbiana de este tipo de compuestos puede convertirse en una opción atractiva para su producción a escala comercial, mucho más viable que otros métodos de producción alternativos, como el empleo de enzimas puras, la síntesis química o la extracción directa del polímero a partir de tejidos animales o vegetales.

MATERIALES Y MÉTODOS

CEPA.

Se trabajó con una cepa nativa de *B. subtilis* obtenida del cepario de la Universidad Nacional de Colombia, sede Medellín, la cual produce un pigmento naranja cuando es cultivada en medio Luria-Bertani –LB–, previamente identificado como melanina, y que se encuentra conservada como solución de esporas a un patrón de Mac-Farland de 10 (Gómez-Marín *et al.*, 2007).

La pureza del cultivo se determinó por medio de la apariencia de las colonias cultivadas en una caja de petri con agar LB en superficie sólida, inoculada a partir de cada experimento, y empleando la tinción de Gram.

Medios de cultivo.

La composición exacta de los medios evaluados se resume en la Tabla 1. Se trabajó con diez medios de cultivo que tuvieron como

base al medio LB (medio 1), al que se le quitaron o agregaron componentes, reportados en la literatura como estimulantes del crecimiento celular y/o de la producción de pigmento (Hullo *et al.*, 2001, Gómez-Marín & Naranjo-Fernández, 2003).

Todos los medios de cultivo fueron esterilizados en una autoclave tipo horizontal marca Trident Medical Corporation EA – 620 a 121°C, 15 psi por 15 min. La glucosa, el almidón, la tirosina y el sulfato de manganeso se esterilizaron por separado para evitar reacciones de caramelización y/o gelatinización. Se adicionaron al medio de cultivo en una cámara de flujo laminar para asegurar condiciones de esterilidad (Grimont & Grimont, 1984).

Para la evaluación de los medios de cultivo se utilizó un agitador/incubador marca INNOVA 4400, un medidor de pH marca Hanna pH 210 y un espectrofotómetro de luz visible marca Spectronic 21 Bausch & Lomb. Las condiciones experimentales se determinaron basadas en la bibliografía y de acuerdo a ensayos previos (Barnett *et al.*, 1983; Torres & Bonilla, 1999; Toro *et al.*, 2001; Gómez-Marín & Naranjo-Fernández, 2003).

Curva de crecimiento y producción de pigmento en medio LB

El inóculo se incubó a 37°C por 24 h y correspondió al 10.0% del volumen del medio cultivado. Se utilizaron 50 matraces de 100 ml, cada uno con 20 ml de caldo LB. Los cultivos fueron incubados a 37°C y 100 rpm.

Cada cierto tiempo se tomaron tres matraces y se les midió pH, crecimiento celular

Tabla 1. Composición de los medios de cultivo

Componentes	LB (1)	2	3	4	5	6	7	8	9	10
Extracto de levadura (g/l)	6.0	6.0	6.0	6.0	6.0	6.0	6.0	6.0	6.0	6.0
Peptona (g/l)	6.0	6.0	-	-	6.0	6.0	6.0	6.0	6.0	6.0
Cloruro de sodio (g/l)	3.0	3.0	3.0	3.0	3.0	3.0	3.0	3.0	3.0	3.0
Almidón (g/l)	-	10.6	-	10.6	-	-	-	-	-	-
Citrato de diamonio (g/l)	-	-	1.0	1.0	-	-	-	-	-	-
Sulfato de manganeso (mM)	-	-	-	-	0.69	-	-	-	-	-
Tirosina (mM)	-	-	-	-	-	0.31	-	-	-	-
Sulfato de cobre (μ M)	-	-	-	-	-	-	15.0	-	-	-
Glucosa (mM)	-	-	-	-	-	-	-	35.2	70.4	-

y producción de pigmento. Al comienzo del cultivo celular las muestras fueron tomadas en intervalos de 2 h, luego este lapso de tiempo se fue extendiendo, de acuerdo a la evolución del cultivo bacteriano, hasta ser de 5 h hacia el final del periodo de incubación.

Medición del crecimiento celular y la producción de pigmento.

Las muestras fueron centrifugadas a 3000 rpm por 20 min para separar las células del caldo de cultivo. La producción de melanina se cuantificó mediante la medición de absorbancia a 550 nm al medio libre de células

diluido (1:2). Las células fueron resuspendidas y diluidas en agua destilada (1:2) y a las soluciones resultantes se les midió la absorbancia a 660 nm. Para conocer la concentración de células en el cultivo (g/l), se construyó una gráfica de peso seco contra absorbancia, como se ha sugerido en otras investigaciones (Rojas & Gil, 1998).

Evaluación de diferentes medios de cultivo.

El proceso de inoculación se realizó en tres pasos: Primero el microorganismo se reactivó en caldo LB a 37°C, 95 rpm por 24 h. Luego, las células fueron adaptadas a cada medio

Artículos

propuesto (tabla 1) incubándolas a 37°C, 95 rpm por 8 h; finalmente, fueron transferidas a medio de cultivo nuevo, empleando una relación de volumen entre el caldo y el volumen del matraz de 1:7, y se incubaron a 37°C, 95 rpm por 24 h. En todo el proceso, el inóculo correspondió al 10.0% del volumen del medio cultivado

El análisis de cada tratamiento se realizó empleando un diseño experimental unifactorial y aplicando una prueba bilateral de Tukey, con la ayuda del paquete estadístico SAS 8.2. Se realizaron tres observaciones para cada muestra y nueve para la muestra control (Medio LB) (Montgomery, 1991), y se comparó la producción de pigmento y el crecimiento

RESULTADOS Y DISCUSIÓN

La variación de pH, la curva de crecimiento celular y producción de pigmento en medio LB se muestra en la Fig. 1. Puede observarse que el microorganismo no presentó fase de adaptación y entró rápidamente a la fase de crecimiento exponencial, comportamiento debido a que el inóculo provino del mismo medio de cultivo. Adicionalmente, durante el crecimiento del microorganismo se presentó un aumento continuo del pH del medio de cultivo (pH inicial = 6.89), lo cual sugiere la producción de un metabolito primario con características básicas, probablemente proteasas alcalinas como ha sido sugerido en otros estudios (Montoya, 1997). Sin embargo,

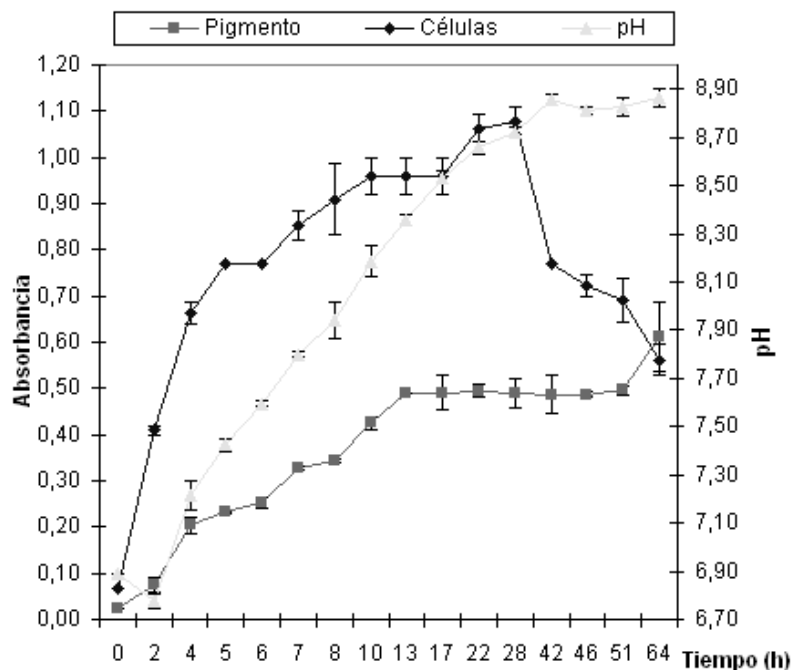


Fig. 1. Cambio de pH en el medio, cinética de crecimiento celular y producción de melanina por una cepa nativa de *B. subtilis* en medio LB

en el momento no se cuenta con una evidencia directa que permita identificar exactamente el origen de este fenómeno.

Junto al aumento continuo del pH, el medio comenzó desarrollar un color café-rojizo en la fase exponencial del crecimiento celular, que se transformó en un naranja intenso durante la fase de crecimiento estacionario (pH del medio > 8.0). Este desarrollo del pigmento durante la fase estacionaria del cultivo indica que es un metabolito secundario, similar a lo generalmente reportado para otros pigmentos bacterianos (Torres & Bonilla, 1999; Kerr, 2000; Toro *et al.*, 2001; Martins *et al.*, 2002) y en particular para las melaninas (Hoty & Balaraman, 1993; Jacobson & Hong, 1997). Por otro lado, diversos estudios han reportado que un pH > 8.0 facilita la oxidación y polimerización de la melanina (Saxena *et al.*, 2002; Plonka & Grabacka, 2006), y que este grado de oxidación está relacionado con el color del pigmento (Jacobson & Hong, 1997), lo cual está de acuerdo con el comportamiento encontrado.

Durante el cultivo, aparentemente, el bacilo presentó un crecimiento diáuxico, es decir, una cinética de crecimiento con dos fases exponenciales cada una con una velocidad específica de crecimiento menor a la anterior (Galindo & Ramírez, 1994). Este comportamiento, probablemente, fue originado por la existencia en el medio de cultivo de dos fuentes de carbono diferentes: los carbohidratos presentes del extracto de

levadura y los aminoácidos. Para la primera fase exponencial, se encontró una velocidad específica de crecimiento (Galindo & Ramírez, 1994) mayor que para la segunda $\mu_1=0.73 \text{ h}^{-1}$ > $\mu_2=0.25 \text{ h}^{-1}$, reflejando la mayor accesibilidad biológica de los carbohidratos.

La producción de pigmento se detuvo al agotarse la primera fuente de carbono (Fig. 1). Si la segunda fuente de carbono presente en el medio fueron aminoácidos, como se propuso en el párrafo anterior, este comportamiento es contrario a lo encontrado en la producción de prodigiosín, la cual se estimuló cuando la fuente de carbono fue un aminoácido (Uffen & Canale, 1972); sin embargo, es necesario una investigación más profunda entorno a este tema. El aumento en la producción de pigmento posterior, durante la fase de descenso del microorganismo, probablemente fue originado por el envejecimiento del cultivo, lo cual incrementó los procesos de oxidación del cultivo, generando polimerización de compuestos fenólicos adicionalmente generados (Nicolaus & Nicolaus, 1997; Nicolaus *et al.*, 2002).

Evaluación de diferentes medios de cultivo.

En la Fig. 2 se resumen los datos obtenidos para el crecimiento celular y la producción de pigmento cuando el microorganismo se cultivó en los diferentes medios propuestos. Los resultados indicaron que el mayor crecimiento celular se presentó en los medios 5, 6 y 7, y el menor en los medios 2, 4 y 3. Por otro

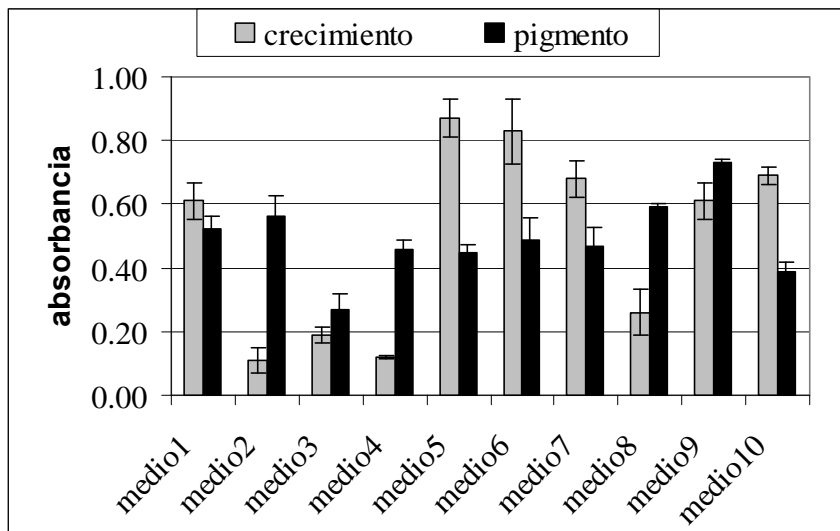


Fig. 2. Crecimiento celular y producción de melanina en los diferentes medios de cultivo. Tiempo de incubación 24 h.

lado, con relación a la producción de pigmento, la mayor síntesis se dio en el medio 9 y la menor en el medio 3.

El análisis de varianza para la producción de pigmento en los diferentes medios de cultivo, arrojó un coeficiente de variación de 10.20% y un $R^2=0.8481$, y se encontraron diferencias significativas entre las medias calculadas para los tratamientos $-F_{\alpha=0.025, 9, 26}=2.65-$ (Mongomery, 1991). Por lo anterior, los datos experimentales se evalúan por la prueba de Tukey para la comparación de medias y de ella encontrar los medios de cultivo que presentaron una producción de pigmento significativamente diferente a la alcanzada en el caldo LB (los datos no se muestran).

Teniendo en cuenta los resultados de aplicar la prueba de Tukey, puede decirse que, estadísticamente, los únicos medios que

presentaron diferencias significativas en la producción de pigmento, con un porcentaje de confiabilidad del 95%, fueron los medios 3, 9 y 10 (Tabla 1), y de estos, el que produjo mayor cantidad de pigmento fue el medio 9. Por otro lado, si consideramos el rendimiento en la producción de pigmento por célula como la razón entre los resultados obtenidos para la determinación cualitativa de melanina (Absorbancia a 550 nm) y del crecimiento celular (Absorbancia a 660 nm), normalizado con respecto al rendimiento, así definido, calculado para el medio LB (Fig. 3), los resultados obtenidos en esta investigación pueden extrapolarse para discutir algunas tendencias generales.

La presencia de una fuente de carbono orgánica en el medio estimuló la producción de pigmento por célula (Fig. 3). Resultado contrario a lo encontrado para otros

Artículos

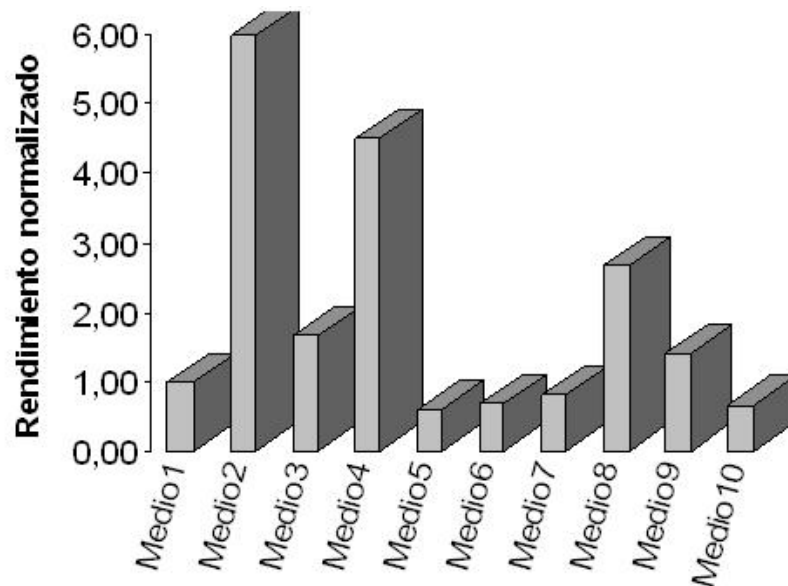


Fig. 3. Rendimiento normalizado en la producción de pigmento por célula en los diferentes medios de cultivo. Calculado como la razón entre la absorbancia medida a 550 nm y a 660 nm, dividido entre el rendimiento alcanzado en el medio LB.

pigmentos bacterianos, para los cuales en algunos casos la presencia de glucosa inhibe su síntesis (Kerr, 2000), mientras que en otros no la estimula, aunque su presencia es necesaria para su producción (Uffen & Canale, 1972). Por otro lado, similar a lo reportado para las melaninas (Saxena *et al.*, 2002), una alta disponibilidad de nutrientes afectó negativamente su producción: el rendimiento del medio 9 (Glucosa 70.4 mM) fue menor que el del medio 8 (Glucosa 35.2 mM), y esta a su vez muchísimo menor que el del medio 2 (Almidón 10.6 g/l), en el cual alcanzó a ser casi 6 veces mayor que el del medio LB. Lo anterior sugiere que el catabolismo de la fuente de carbono está asociado con el anabolismo de la materia orgánica, y que esta relación varía de acuerdo a las condiciones alimenticias del entorno (Costa *et al.*, 2004).

En el caso del medio 2, el bajo crecimiento celular alcanzado pudo ser causado a un factor adicional al considerado en el párrafo anterior. La poca disponibilidad como fuente de energía del almidón hizo que el microorganismo que creció en este medio tuviera un menor periodo de producción celular, al sufrir una fase adicional de acondicionamiento para producir las enzimas necesarias para degradarlo y, por tanto, después de 24 h de inoculado, este medio aún se encontraba en la fase exponencial, mientras que el cultivo en medio LB estaba en la fase estacionaria. Sin embargo, esta hipótesis sólo puede ser confirmada realizando una curva de crecimiento de la bacteria en este medio con almidón.

La sustitución de peptona por citrato de diamonio (medio 3) afectó negativamente el crecimiento celular, causando una drástica

disminución en la producción de pigmento. Esto pudo ser debido al cambio de la fuente de nitrógeno orgánica por una inorgánica, ya que el *B. subtilis* es un organismo quimiorganotrófico (Harwood, 1989). Sin embargo, el rendimiento en la producción de pigmento por célula calculado fue mayor que el obtenido en el medio LB (Fig. 3). Lo anterior sugiere una relación indirecta entre la concentración de nitrógeno disponible y la producción de melanina, similar a lo encontrado para la bacteria del suelo aerobia *Azotobacter chroococcum*, para la cual se propuso el empleo de la melanogénesis para aumentar la utilización de oxígeno y mantener condiciones redox en su entorno, adecuadas para su desarrollo, cuando la concentración de nitrógeno del medio es escasa (Plonka & Grabacka, 2006).

La adición de almidón al medio 3 (medio 4) aumentó significativamente la producción de pigmento por célula, lo cual confirma los resultados expresados en párrafos anteriores: el origen y la concentración molar de las fuentes de nitrógeno y de carbono afectaron la producción de pigmento. El rendimiento en el medio 4 fue 1.3 veces menor al del medio 2, disminución por el cambio de la peptona por dicitrato de amonio, y fue, aproximadamente, 2.7 veces mayor al del medio 3, debido a la presencia del almidón.

La presencia de manganeso (medio 5), de tirosina (medio 6), de trazas de sulfato de cobre (medio 7) y el aumento en la concentración de NaCl (medio 10) en el medio de cultivo, estimularon el crecimiento celular, disminuyendo el rendimiento en la producción

de pigmento por célula (Fig. 3). En el caso del NaCl, los resultados concordaron con los obtenidos en las pruebas de caracterización del microorganismo (Gómez-Marín *et al.*, 2007), en las cuales pudo notarse que en agar nutritivo con 7% de NaCl el microorganismo crece pero no produce pigmento. Es importante notar que no existen reportes acerca de la influencia de la concentración de sales en la producción de pigmentos bacterianos.

La disminución en el rendimiento de la producción de pigmento debido a la presencia de manganeso o tirosina en el medio de cultivo fue reportado para la producción de un pigmento negro por *B. subtilis* (Hinojosa-Rebollar *et al.*, 1995), pero es un comportamiento contrario a lo encontrado para la producción de melaninas (Barnett *et al.*, 1983; Hoty & Balaraman, 1993; Francis & Tebo, 2002, Gómez-Marín & Naranjo-Fernández, 2003). Sin embargo, en estos trabajos la concentración de tirosina trabajada fue igual o superior a 4.0 mM, muchísimo mayor a la evaluada en esta investigación. En el caso del cobre, los resultados publicados son diversos: mientras en algunos trabajos estimuló la producción de pigmento (Hullo *et al.*, 2001), aún a concentraciones de cobre iguales a 0.25 mM (Martins *et al.*, 2002), en otros la síntesis es inhibida a 0.67 mM (Barnett *et al.*, 1983).

La producción de melanina es una de las adaptaciones a las condiciones variables de la tierra más universales y enigmáticas de los organismos vivos. En el momento, no existe acuerdo entre cuales son sus funciones

básicas y sus procesos de formación aún no están claramente establecidos, especialmente entre los microorganismos (Coon *et al.*, 1994, Plonka & Grabacka, 2006). En general, los reportes acerca del aumento en la producción de melanina debido al incremento en la concentración de tirosina y cobre en el medio, ha sido asociado a su relación con enzimas implicadas con los procesos melanogénicos, como las tirosinasas. Sin embargo, en estos procesos se han reportado otra variedad de enzimas involucradas, algunas de las cuales no emplean tirosina como sustrato ni contienen cobre en sus sitios activos (Plonka & Grabacka, 2006), lo cual puede explicar los resultados encontrados en este estudio.

Otra posible explicación, a parte de las planteadas en párrafos precedentes, para justificar el nulo efecto del manganeso, el cobre y la tirosina como agentes inductores en la producción de melanina encontrado en esta investigación, es considerar que su concentración en el medio, y por tanto su concentración iónica disponible, esta modificada debido a la acción como agentes complejantes, o precipitantes de iones metálicos, de ciertas sustancias del medio como el extracto de levadura y la peptona. Sin embargo, los autores no tienen conocimiento de algún trabajo publicado hasta el momento que evalúe la disponibilidad real de estos compuestos para las células, y para la validación de esta hipótesis se hace necesaria más investigación al respecto.

CONCLUSIONES

Los resultados revelan la importancia de los factores nutricionales en la producción de melanina por *B. subtilis*, especialmente en situaciones adversas, como el crecimiento del microorganismo con poca disponibilidad de nutrientes. En este trabajo, se encuentra que la síntesis de melanina es estimulada por una fuente de carbono orgánica, como los carbohidratos, presentándose mayor rendimiento de la producción de pigmento por célula a bajas concentraciones. De manera similar, es favorecida por una fuente de nitrógeno orgánica.

El manganeso, el cobre, la tirosina y el aumento de la concentración de NaCl en el medio estimulan el crecimiento celular, disminuyendo el rendimiento en la producción de melanina.

AGRADECIMIENTOS

Los autores de ésta investigación expresan sus agradecimientos a Rosalba Alzate Castrillón, Ángela María Mora Velásquez y Blanca Lucía Pineda Gómez, del Laboratorio de Microbiología, y a las profesoras Edna Judith Márquez Fernández y María Elena Márquez Fernández.

REFERENCIAS

- Barnett T & Hageman J (1983) Characterization of a brown pigment from *Bacillus subtilis*. *Can. J. Microbiol.* 29: 309-315.

Artículos

- Barnett TA, Valenzuela D, Riner S & Hageman JH (1983) Production by *Bacillus subtilis* of brown sporulation-associated pigments. *Can. J. Microbiol.* 29: 96-101.
- Coon SL, Kotob SI, Jarvis BB, Wang S, Fuqua WC & Weiner RM (1994) Homogentisic acid is the product of MelA, which mediates melanogenesis in the marine bacterium *Shewanella colwelliana* D. *Appl. Environ. Microbiol.* 60: 3006-3010.
- Costa JM, Corbellini VA & Scroferneker ML (2004) Study of different nitrogen sources on glucose uptake and production of melanin precursors and fungal mass of *Fonsecaea pedrosoi* cultured in tricyclazole. *Process Biochem.* 39: 633-636.
- Francis C & Tebo B (2002) Enzymatic manganese (II) oxidation by metabolically dormant spores of diverse *Bacillus* species. *Appl. Environ. Microbiol.* 68: 874-880.
- Fritze D & Pukall R (2001) Reclassification of bioindicator strains *Bacillus subtilis* DSM675 and *Bacillus subtilis* DSM2277 as *Bacillus atrophaeus*. *Int. J. Syst. Evol. Microbiol.* 51: 35-37.
- Gómez-Marín AM, Naranjo-Fernández D, Montoya OI & Gallego D (2007) Caracterización de un pigmento naranja producido por una cepa nativa de *Bacillus* spp. *Rev. CENIC Cienc. Biol.* 38: 55-61.
- Gómez-Marín AM & Naranjo-Fernández D (2003) Producción de un pigmento a partir de una cepa nativa bacteriana. Trabajo dirigido de grado de Ingeniería Química. Universidad Nacional de Colombia, Medellín. pp. 57.
- Grimont P & Grimont F (1984) Endospore-forming Gram-positive rods and cocci. *In: Bergey's Manual of Systematic Bacteriology.* Holt JG (ed.), NR Krieg Williams and Wilkins, Baltimore, MD. pp. 1104-1207.
- Harwood C (1989) *Bacillus*. Plenum Press, New York.
- Hinojosa-Rebollar RE, Hernández-Delgadillo R, Mesta-Howard AM, Tapia-Mendieta MP & Ortigoza-Ferado J (1995) Trazadores biológicos de flujos: Crecimiento y sobrevivencia de *Bacillus subtilis* 65-8 bajo estrés ambiental. *Rev. Latinoam. Microbiol.* 37: 43-53.
- Hoty S & Balaraman K (1993) Formation of melanin pigment by a mutant of *Bacillus thuringiensis* H-14. *J. Gen. Microbiol.* 139: 2365-2369.
- Hubbard DW, Ledger SE & Hoffman JA (1994) Scaling-up aerobic fermentation which produce non-newtonian, viscoelastic broths. *In: Advances in Bioprocess Engineering.* Galindo E & Ramírez OT (eds.) Kluwer Academic Publishers, Netherlands, pp. 95-101.
- Hullo M, Moszer I, Danchin A & Martin-Verstraete I (2001) Cot A of *Bacillus subtilis* is a copper-dependent laccase. *J. Bacteriol.* 183: 5426-5430.
- Jacobson E & Hong J (1997) Redox buffering by melanin and Fe (II) in *Cryptococcus neoformans*. *J. Bacteriol.* 179: 5340-5346.
- Kerr JR (2000) Phenazine pigments: antibiotics and virulence factors. *Infect. Dis. Rev.* 2: 184-194.

Artículos

- Martins L, Soares C, Pereira M, Teixeira M, Costa T, Jones G & Henriques A (2002) Molecular and biochemical characterization of a highly stable bacterial laccase that occurs as a structural component of the *Bacillus subtilis* endospore coat. *J. Biol. Chem.* 200: 8-27.
- Montoya OI (1997) Aislamiento de cepas nativas de *Bacillus* spp. alcalofílicas productoras de proteasas alcalinas. Tesis de grado de Maestría en Ciencias -área de Microbiología. Universidad Nacional de Colombia. Bogotá. 1997. p. 101.
- Mongomery D (1991) Diseño y análisis de experimentos. Editorial Iberoamericana, México.
- Nicolaus RA, Bolognese A & Nicolaus B (2002) The pigment cell and its biogenesis. *Napoli: Atti Accademia Pontaniana*. L: 225-243.
- Nicolaus RA & Nicolaus BJR (1997) Speculating on the band colors in nature". *Napoli: Atti Accademia Pontaniana*. XLV: 365-385.
- Plonka PM & Grabacka M (2006) Melanin synthesis in microorganisms- biotechnological and medical aspects. *Acta Biochim. Pol.* 53: 429-443.
- Rojas MC & Gil JO (1998) Obtención de proteína unicelular en discontinuo a partir del suero de leche. Trabajo dirigido de grado de Ingeniería Química. Universidad Nacional de Colombia. Facultad de Minas. Medellín. p. 120.
- Saxena D, Ben-Dov E, Manasherob R, Barak Z, Boussiba S & Zaritsky A (2002) A UV Tolerant mutant of *Bacillus thuringiensis* subsp. kurstaki producing melanin. *Curr. Microbiol.* 44: 25-30.
- Toro C, Patiño P & Ríos R (2001) Formulación de un medio de cultivo para la producción de pigmento a partir de *Serratia marcescens*. *Rev. Facultad de Ing., Colombia*, 23: 71-80.
- Torres AM & Bonilla G (1999) Estudio de la relación carbono/nitrógeno y su influencia en la síntesis de prodigiosín a partir de *Serratia* spp. Trabajo dirigido de grado de Ingeniería Química. Universidad de Antioquia. Medellín. p. 68.
- Uffen R & Canale-Parola E (1972) Synthesis of pulcherriminic acid by *Bacillus subtilis*. *J. Bacteriol.* 111: 86-93.

Efecto del pH en el Proceso de Biosorción de Cobre con Bacterias Aerobias

Onofre Monge^{1*}, Jesus L. Valenzuela¹, Evelia Acedo², M. Teresa Certucha¹,
F. Javier Almendáriz¹

¹Universidad de Sonora, Rosales y Blvd. Luis Encinas, Col. Centro. C.P. 83000.
Hermosillo, Son. México. *onofrem@iq.uson.mx

²Centro de Investigación en Alimentación y Desarrollo, A.C. Hermosillo, Sonora.
México.

RESUMEN

Los ambientes naturales reciben un creciente aporte de efluentes industriales y domésticos que han llevado al deterioro de muchos cuerpos de agua haciéndolos incompatibles con la vida. En este estudio se utilizaron bacterias aerobias aisladas de ambientes contaminados con metales pesados y se seleccionó un consorcio de bacterias que resistieron pH ácido, para realizar pruebas de biosorción de cobre en sistema continuo en un reactor aerobio empacado con zeolita (clinoptilolita). Se realizó la primer corrida experimental a pH de 3-4 y dos corridas experimentales a pH entre 4-5, todas las pruebas se realizaron manteniendo constante la concentración a 20 mgCu/L y con recirculación de la biomasa. A pH de 3-4 se obtuvieron resultados de biosorción del 97% durante 6 días. En las pruebas a pH entre 4-5 el proceso de biosorción se mantuvo por 10 días en porcentajes de 84-96%. Este estudio mostró que el pH afecta al proceso de biosorción debido a que se reduce la atracción entre la biomasa y el metal a pH más bajos de 4.

Palabras clave: Biosorción, pH, bacterias, aerobio

ABSTRACT

Natural environments received an increasing contribution of domestic and industrial effluents that have led to the deterioration of many bodies of water making them incompatible with life. In this study we used aerobic bacteria isolated from environments contaminated with heavy metals and bacteria consortium resistant to acid pH to test biosorption of copper in continuous aerobic reactor packed with zeolite (clinoptilolite). We performed the first experimental run at pH of 3-4 and two experimental runs between pH 4-5; all tests were performed keeping the concentration at 20 mgCu/L and biomass recirculation. With a pH of 3-4 biosorption results of 96% were obtained during 6 days. In tests at pH among 4-5, the process of biosorption remained 10 days at rates of 84-96%. This study showed that the pH affects the process biosorption because it reduces the attraction between biomass and the metal at pH lower than 4.

Key words: Biosorption, pH, bacteria, aerobic

INTRODUCCIÓN

Debido al desarrollo industrial en nuestro país y a la falta de normatividad sobre sus residuos, previo a 1990 y a la falta de control en las operaciones mineras, esta industria ha generado por décadas una gran cantidad de desechos y sitios contaminados a lo largo de todo el país. El beneficio de minerales, como parte de las actividades de la minería metálica provoca problemas como la producción de sulfatos y residuos ácidos o de metales pesados. El cambio de estado de oxidación y el pH pueden incrementar o disminuir el riesgo potencial de biodisponibilidad de un metal en el suelo y afectar la fertilidad y/o uso posterior de los mismos, mientras que en el caso de cuerpos de agua, pueden afectar seriamente su uso para el consumo humano (Volke *et al.*, 2004)

Las normas oficiales mexicanas contra la contaminación ambiental (NOM-001-ECOL-1996; NOM-002-ECOL-1996; NOM-003-ECOL-1996, publicadas en el Diario Oficial el 6 de Enero de 1997), consideran metales contaminantes del agua, las sales de metales como plomo, zinc, mercurio, plata, níquel, cadmio, aluminio, cobre y arsénico ya que son muy tóxicos para la flora y la fauna terrestres y acuáticas. La mayoría de los metales pesados son solubles en agua y forman soluciones acuosas y por lo tanto, no pueden separarse por medios físicos ordinarios (<http://www.sagan-ea.org/hojared/CAgua.html>).

Los metales pesados, están considerados como uno de los grupos más peligrosos debido a su no biodegradabilidad, su alta toxicidad a

bajas concentraciones y su capacidad para acumularse en diferentes organismos (Reyes *et al.*, 2006). El estudio de los metales es de gran importancia en términos de contaminación ambiental debido a sus efectos tóxicos sobre los organismos vivos (Suárez & Reyes, 2002).

El cobre es desechado por la industria minera, las actividades agrícolas y de manufactura, y por la descarga de aguas residuales a ríos y lagos. Las fuentes naturales de cobre son los volcanes, polvo que acarrea el viento, la vegetación en descomposición y los incendios forestales. El cobre liberado al ambiente generalmente se adhiere a partículas de materia orgánica, arcilla tierra o arena (Camarillo, 2004).

La solubilidad, movilidad y biodisponibilidad del cobre en los sedimentos dependen fundamentalmente del valor del pH en que se encuentra la matriz que lo contiene. La biodisponibilidad del cobre se reduce drásticamente en los sedimentos a pH por encima de 7 y aumenta por debajo de pH 6. En soluciones acuosas, el cobre puede presentarse en la forma Cu^{2+} o Cu^+ , pero las condiciones redox en aguas oxigenadas y la tendencia del Cu^+ a la forma Cu^{2+} , favorece la existencia de las formas más oxidadas. En ausencia de materia orgánica, el ión Cu^{2+} precipita como hidróxido a pH mayores de 6 (Torres & Juvíña, 2005).

El cobre es un elemento traza requerido para el crecimiento celular, debido a que es un cofactor para numerosas enzimas, ya que las proteínas que contienen cobre son importantes acarreadores de electrones. Sin embargo,

elevadas concentraciones de cobre en el medio pueden ser altamente tóxicas para el humano, animales y los microorganismos. Según los Criterios Ecológicos de Calidad de Agua CE-CCA-001/89, publicados en el Diario Oficial de Federación del 2 de Diciembre de 1989, el cobre se considera contaminante para fuente de abastecimiento de agua potable si excede de 1 mg/L, para riego agrícola de 0.2 mg/L y para uso pecuario de 0.5 mg/L. En los humanos, la toxicidad de este metal puede estar relacionada con una ingestión excesiva del mismo por encima de los requerimientos nutricionales, ya que este se acumula en el organismo, en forma aguda provoca hemólisis, necrosis hepática y hemorragias gastrointestinales. Si se produce intoxicación crónica, aparece irritación respiratoria, alteraciones gastrointestinales y dermatitis por contacto (Trevors & Cotter, 1990).

Existen en la práctica tres categorías generales de procesos biotecnológicos para el tratamiento de residuos líquidos que contienen metales tóxicos: la biosorción (bioacumulación y bioadsorción), la precipitación extracelular y la captación a través de biopolímeros purificados y de otras moléculas especializadas, derivadas de células microbianas. Estos procesos no son excluyentes y pueden involucrar fenómenos fisicoquímicos y biológicos (Cañizares-Villanueva, 2000).

En un trabajo previo (Monge-Amaya *et al.*, 2008) se realizaron estudios de biosorción de cobre con bacterias aerobias aisladas del río San Pedro, Sonora, México, y se logró aislar

123 cepas bacterianas en tres muestreos realizados en diferentes épocas del año, seleccionando *Escherichia coli* y *Burkholderia cepacia* para realizar pruebas de biosorción en lote debido a que soportaron pH bajos, las cuales presentaron un 73% de biosorción del cobre, en 75 minutos, mientras que al utilizar zeolita sin activar como soporte de la bacteria, se obtuvo un 75% de biosorción en el mismo tiempo.

En este estudio se planteó el objetivo de desarrollar un proceso de biosorción de cobre utilizando bacterias aerobias aisladas de ambientes contaminados con metales pesados variando el pH para la remoción del cobre.

MATERIALES Y MÉTODOS

Localización del muestreo

El muestreo de las aguas fue realizado en el Río San Pedro, en los sitios reportados con concentraciones de cobre de 2.08-136 mg/L (Gómez-Álvarez *et al.*, 2008). El Río San Pedro se encuentra localizado al norte del estado de Sonora, México, entre los paralelos 30° 52' y 31° 20' latitud norte y entre 110° 06' y 110° 31' longitud oeste. Partiendo desde la ciudad de Cananea, en el Estado de Sonora, a 1660 metros sobre el nivel del mar (MSNM) y hacia el norte, hasta la estación hidrométrica Palominas en el estado de Arizona (EUA), aproximadamente a 1280 MSNM (INEGI, 1993). En un estudio anterior se reportaron los lugares muestreados así como el estudio del desarrollo y selección de los microorganismos (Monge-Amaya *et al.*, 2008).

Pruebas de resistencia a pH

Para determinar la resistencia a bajo pH, este se modificó en los medios de cultivo sólidos a pH de 3 a 6 con $\text{HCl}_{(\text{ac})}$ (ácido clorhídrico) y se ajustaba con solución de NaOH 10 M (hidróxido de sodio). El pH se midió con un potenciómetro marca Fisher Scientific Accumet.

Biosorción de cobre en sistema continuo

Para llevar a cabo pruebas de biosorción de cobre en sistema continuo primeramente fue acondicionado el reactor de 3 L (Fig. 1), el cual consta de una columna de vidrio de 1.20 m de largo por 4.7 cm de diámetro interno, la parte superior del reactor con abertura de 12 cm de diámetro y cuatro salidas laterales para la toma de muestras. El reactor fue empacado con 1450 g de zeolita clinoptilolita sin activar solo como medio de soporte de biomasa con un tamaño de partícula entre 1 y 6 mm. El medio

mineral ácido compuesto por (g/L): KH_2PO_4 1.0, $\text{C}_6\text{H}_{12}\text{O}_6$ 5.0, NaCl 5.0, $\text{MgSO}_4 \cdot 7\text{H}_2\text{O}$ 0.2, y $\text{NH}_4\text{H}_2\text{PO}_4$ 1.0 (Pelczar *et al.*, 1993). El aire y el medio mineral se alimentaron por la parte inferior del reactor para favorecer el crecimiento de las bacterias y evitar la precipitación del cobre. En 350 mL de medio mineral se inoculó el consorcio de 10 cepas aisladas de los muestreos realizados al río San Pedro (*Pseudomonas putida*, *Bacillus cereus*, *Escherichia coli*, *Burkholderia cepacia*, dos cepas *Enterobacter* spp y cuatro de *Micrococcus* spp). La concentración de la biomasa se estimó midiendo la absorbancia a una densidad óptica a 600 nm (Spectronic 20D+) y la cantidad de biomasa producida en células/mL se determinó con la tabla del nefelómetro de McFarland, descrita por Koneman *et al.* (1999) y Monge (2003).

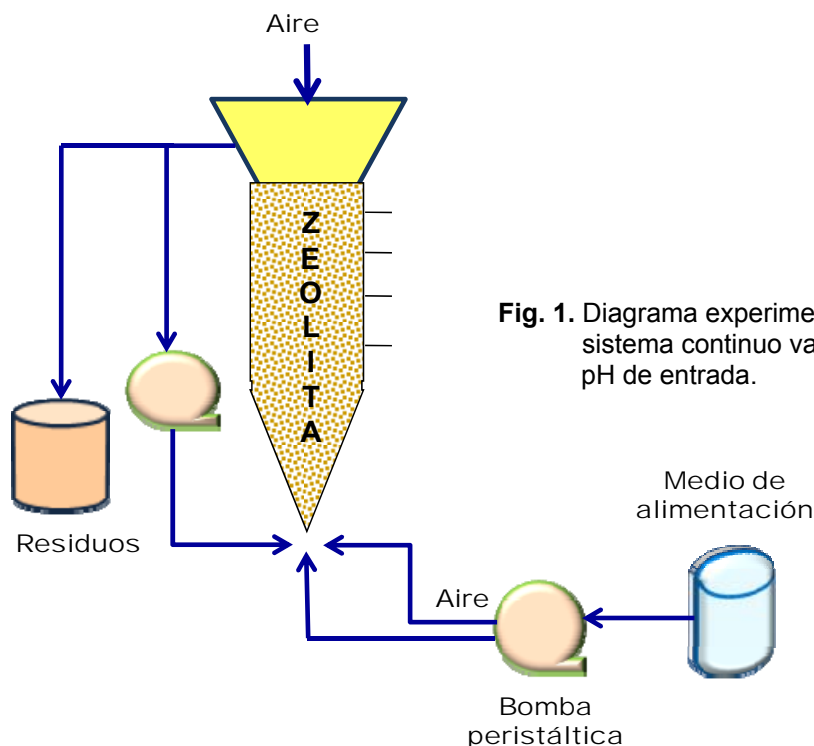


Fig. 1. Diagrama experimental en sistema continuo variando el pH de entrada.

Pruebas de biosorción de cobre en RAEFA-EZ

Cuando la biomasa se encontraba inmovilizada en la zeolita, se establecieron condiciones constantes de operación del reactor como: flujo de aire de 36 mL/min, flujo de alimentación 2.5 mL/min, tiempo de retención hidráulica (TRH) de 0.87 d y temperatura ambiente de 30° C. La condición que se varió a la entrada fue el pH y se mantuvo constante la concentración a 20 mg Cu/L y la recirculación de la biomasa.

Se realizaron las siguientes corridas experimentales de biosorción en el reactor aerobio de flujo ascendente empacado con zeolita (RAEFA-EZ):

1. La primera corrida consistió en alimentar el reactor con una solución sintética de cobre a pH de 3-4 (CuSO_4 como ión cobre).
2. En la segunda se realizaron a pH de 4-5.
3. La tercera corrida fue a pH de 4-4.5.

En las 3 corridas experimentales realizadas se tomaban muestras a la entrada y salida del reactor diariamente, las cuales eran filtradas con papel filtro Whatman # 40 para quitar impurezas, se leía el pH y se determinaba la concentración de cobre por espectrofotometría de absorción atómica (Perkin Elmer, modelo 3100). La cantidad de cobre removida se calculó mediante un balance de masa (cantidad que sale/cantidad que entra) y los resultados se graficaron con respecto al tiempo para conocer los porcentajes de biosorción y el tiempo en que se saturó la biomasa por el cobre.

RESULTADOS Y DISCUSIÓN

Los resultados obtenidos de los muestreos y del aislamiento están reportados anteriormente (Monge-Amaya *et al.*, 2008). Dos de las cepas aisladas (*Escherichia coli* y *Burkholderia cepacia*) fueron seleccionadas para llevar a cabo las pruebas de biosorción por lotes, las cuales resistieron concentraciones de cobre de 50 mg/L y en 75 minutos se alcanzó aproximadamente 72 y 73% de remoción de cobre, respectivamente. En base a estos resultados se seleccionaron 10 cepas que resistieron pH ácidos y que crecieron en el medio mineral para realizar las pruebas en columna, los resultados obtenidos se presentan a continuación.

Acondicionamiento del Reactor Aerobio de Flujo Ascendente Empacado con Zeolita (RAEFA-EZ) a pH de 3-4

El consorcio compuesto por 10 cepas (*Pseudomonas putida*, *Bacillus cereus*, *Escherichia coli*, *Burkholderia cepacia*, dos cepas *Enterobacter* spp y cuatro de *Micrococcus* spp). Al inocular el reactor aerobio de flujo ascendente empacado con zeolita (RAEFA-EZ) con el consorcio bacteriano en medio ácido (pH de 3-4), se observó un rápido desarrollo poblacional. A partir del tercer día la biomasa alcanzó una concentración de 0.6 g/L y el reactor se mantuvo en recirculación por 12 días hasta obtener una concentración de biomasa de 1 g/L, cantidad recomendable para las pruebas de biosorción. La densidad poblacional se analizó tomando lecturas de % de transmitancia, las cuales debían ser menores

de 10% para que se mantuviera la concentración de biomasa (tubo de McFarland de 6 a 8, concentración aproximada de 18×10^8 UFC/mL). El crecimiento de los microorganismos continuó en las etapas de experimentación y la concentración de la biomasa fue monitoreada en las corridas experimentales, sin embargo la permanencia de la composición del consorcio bacteriano en este estudio no fue determinada.

Biosorción de cobre en RAEFA-EZ

La Fig. 2 muestra las curvas de ruptura de las tres corridas experimentales de biosorción

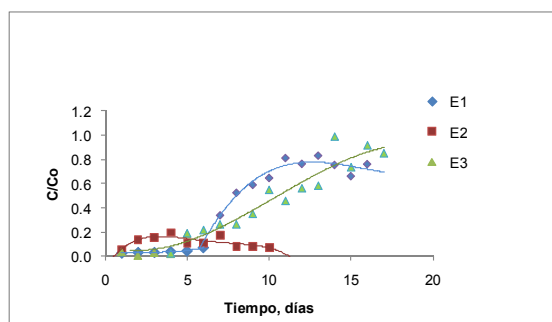


Fig. 2. Curvas de ruptura de las tres corridas experimentales de biosorción de cobre. E1 a pH de 3-4; E2 a pH de 4-5; E3 a pH de 4-4.5

de cobre. En la corrida experimental 1 (E1), a una concentración de 20 mg Cu(II)/L y pH de 3-4, con recirculación de biomasa para aumentar el contacto bacteria-biomasa se obtuvo una remoción del 97% del cobre durante 6 días consecutivos, la ruptura se observó del sexto al onceavo día. En esta figura, se muestran las curvas de ruptura de E2 (pH de 4-5) y E3 (pH de 4-4.5) y la

remoción del metal fue del 84-96% en los primeros 10 días. Estos resultados demuestran que efectivamente el pH afecta a la biosorción de cobre, ya que ésta se mantiene por más tiempo al aumentar el pH sin que el cobre precipite. Finalmente se llega a la saturación a partir del día catorce, como se observó en la corrida experimental tres (E3). Cabe mencionar, que en este estudio en sistema continuo no se llevaron a cabo corridas experimentales con zeolita sin inocular, debido a que los resultados obtenidos en sistema por lotes no presentaron porcentajes de remoción de cobre de forma significativa, ya que la zeolita no se encontraba activada (Monge-Amaya *et al.*, 2008). La cantidad total de cobre removido en cada experimento fue (mg Cu(II)/L): E1 de 202.3, E2 de 267.7 y E3 de 216.9.

El pH es un parámetro muy importante que influye en la biosorción, este afecta la solubilidad de los metales ó la activación de los grupos funcionales en la biomasa. Por lo tanto, la interacción de los cationes metálicos con los sitios de unión de la biomasa son muy sensibles a los valores de pH (Vázquez, 2005; Torres & Juvina, 2005). Estudios específicos con *Pseudomonas aeruginosa* para la inmovilización de Cu, Cd y Pb, demuestran que a los 5 min del proceso de biosorción se ha removido un 90% de los metales (Chang y Chang, 1997). Hadi *et al.* (2003), reportaron en la adsorción de cadmio con cepas de levaduras un 90% de adsorción en 5 min a pH de 5. Wankasi *et al.* (2006) utilizaron Nipah palm y reportan que de 5 a 10 min la biomasa

fue capaz de remover 55.6-92.2% de metal para plomo y cobre respectivamente.

La Fig. 3 muestra el seguimiento del pH en la entrada y salida del reactor durante las tres corridas experimentales y se observa cómo se

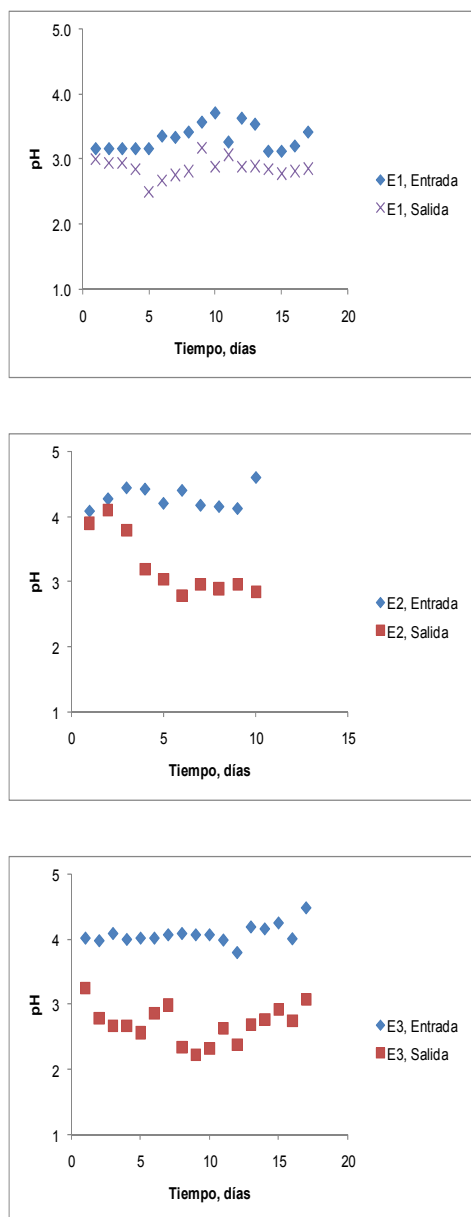


Fig. 3. Seguimiento del pH en la entrada y salida del reactor durante las tres corridas experimentales.
Gráfica superior: pH de 3-4
Gráfica intermedia: pH de 4-5
Gráfica inferior: pH de 4-4.5

mantuvo en la entrada, sin embargo en la salida baja su valor. Diversas investigaciones reportan que la variación de pH afecta considerablemente al proceso de biosorción, en estos experimentos varió el pH a menos de 3 conforme avanzaban los experimentos y este efecto, reduce la atracción entre la biomasa y el metal, lo cual implica que la biosorción depende en parte de la protonación o desprotonación de los polímeros que forman parte de la pared celular, a pH menores de 3, se encuentran protonados y restringen la entrada de los iones de Cu(II), y a pH mayores, los grupos responsables de la retención del metal se encuentran cargados negativamente facilitando el enlace de los iones Cu(II) positivos (Holan & Volesky, 1995; Yan & Viraraghavan, 2003; Vázquez, 2005; Acosta *et al.*, 2007; Moreira *et al.*, 2008).

Las pruebas de biosorción a pH de 4-5 y 20 mg Cu(II)/L (corridas experimentales E2 y E3) con recirculación de biomasa, se llevaron a cabo con el propósito de obtener una remoción de cobre durante más tiempo, ya que el pH afecta al desarrollo poblacional bacteriano. Cuando el pH disminuye, la superficie de la célula tiende a estar más cargada positivamente, reduciendo la atracción entre la biomasa y los iones metálicos. En contraste, a pH más altos se facilitan la inmovilización de los metales, ya que la superficie de la pared celular se encuentra cargada negativamente (Chang y Chang, 1997; Vázquez, 2005).

Al realizar la corrida experimental dos (E2), se observó en el medio de alimentación un precipitado de color azul, lo cual indica que el

cobre se encontraba precipitado (pH mayores de 4.65), además fue comprobado de forma analítica. Otros trabajos, reportan que a pH mayores de 5 el cobre precipita y se forman hidroxicomplejos (Göksungur *et al.*, 2003; Torres & Juvina, 2005). En este estudio se demostró que el pH afecta a la remoción del cobre y coincide con los reportados por Torres & Juvina (2005) quienes demostraron que experimentalmente se tiene la máxima adsorción de cobre a pH de 3.5 a 4.5. Göksungur *et al.* (2003) reportan que la mayor remoción de cobre fue a pH de 4.

En otras investigaciones también se ha reportado la adsorción de cobre a pH bajos para diferentes microorganismos y han encontrado que para la biosorción de cobre el pH óptimo es de 4-5 (Göksungur *et al.*, 2003; Hadi *et al.*, 2003; Padilha *et al.*, 2005; De França *et al.*, 2006).

CONCLUSIONES

De los muestreos realizados en dos sitios de las aguas del Río San Pedro, se lograron aislar cepas de bacterias que demostraron su capacidad de crecimiento en condiciones establecidas de pH ácido y medio mineral, por lo que se utilizaron para determinar su capacidad en la remoción del cobre. El proceso de biosorción utilizando el consorcio bacteriano en un Reactor Aerobio de Flujo Ascendente Empacado con Zeolita (RAEFA-EZ), a pH 3-4 y con recirculación de biomasa, se mantiene durante seis días, esto es debido a que se aumenta la interacción entre el sorbato y el biosorbente.

El pH influye en el proceso de biosorción, ya que al aumentarlo (pH 4-5) la remoción de cobre en el proceso continuo se mantuvo por diez días (hasta un 96%), debido que se facilita el enlace de los iones Cu(II) positivos con los polímeros que forman parte de la pared celular.

El proceso de biosorción de cobre utilizado en el presente trabajo, se puede recomendar para biosorber metales como el cobre a pH de 4 a 4.65 para evitar que el cobre precipite y a la vez que no afecte al desarrollo de las bacterias.

En este trabajo se logró demostrar que el uso de microorganismos para remover el cobre puede ser una alternativa al empleo de agentes químicos en las actividades de restauración de sitios contaminados con metales pesados.

REFERENCIAS

- Acosta I, Moctezuma-Zárate MG, Cárdenas JF & Gutiérrez C (2007) Bioadsorción de cadmio (II) en solución acuosa por biomasa fúngica. *Rev. Inf. Tecnol.* 18: 9-14.
- Camarillo J(2004) Enfermedades por deficiencia o trastorno del metabolismo del cobre. *Mediclopedia.*10: 61.
- Cañizares-Villanueva RO (2000) Biosorción de metales pesados mediante el uso de biomasa microbiana. *Rev. Latinoam. Microbiol.* 42: 131-143.
- Chang JS, Law R & Chang ChCh (1997) Biosorption of lead, copper and cadmium by biomass of *Pseudomonas aeruginosa* PU21. *Wat. Res.* 31: 1651-1658.

Artículos

- De França FP, Padilha FP & Da Costa AC (2006) Continuous biotreatment of copper-concentrated solutions by biosorption with *Sargassum* sp. *Appl. Biochem. Biotechnol.* 128: 23-32.
- Göksungur Y, Üren S & Güvenç U (2003) Biosorption of copper ions by caustic treated waste baker's yeast biomass. *J. Turk Biol.* 27: 23-29.
- Gómez-Álvarez A, Meza-Figueroa D, Villalva-Atondo A, Valenzuela-García JL, Ramírez-Hernández J & Almendariz-Tapia J (2008) Estimation of potential pollution from mine tailings in the San Pedro River (1993-2005), México-US border. *Environ. Geol.* 57: 1469-1479.
- Hadi B, Margaritis A, Berruti F & Bergougnou M (2003) Kinetics and equilibrium of Cadmium biosorption by Yeast Cells *S. cerevisiae* and *K. fragilis*. *Int. J. Chem. Reactor Eng.* 1: 1-16.
- Holan ZR & Volesky B (1995) Accumulation of cadmium, lead and nickel by fungal and wood biosorbents. *Appl. Biochem. Biotechnol.* 53: 133-146.
- Holmes A, Govan J & Goldstein R (1998) Agricultural use of *Burkholderia (Pseudomonas) cepacia*: a threat to human health? *Emerg. Infect. Dis.* 4: 221-227.
- INEGI (Instituto Nacional de Estadística Geográfica e Informática) (1993) Cartas topográficas H12B32, H12B33, H12B34, H12B42, H12B43, H12B44, H12B52, H12B53 Y H12B54. Esc 1:50, 000. México, D. F.
- Koneman EW, Allen S, Janda W, Schrenberger P & Winn W (1999) Diagnóstico microbiológico. Médica Panamericana(ed). México.
- Lomelí M & Tamayo R (2000) Contaminación del agua. Disponible en: <http://www.sagan-gea.org/hojared/CAgua.html>
- Monge-Amaya O (2003) Biorrestauración de suelos contaminados por cianuro, utilizando *Bacillus* sp. Tesis de Maestría en Ciencias de la Ingeniería. Universidad de Sonora. Hermosillo, Sonora. pp. 62.
- Monge-Amaya O, Valenzuela-García JL, Acedo-Félix E, Certucha-Barragán MT & Almendariz-Tapia FJ (2008) Biosorción de cobre en sistema por lote y continuo con bacterias aerobias inmovilizadas en zeolita natural (clinoptilolita). *Rev. Int. Contam. Ambient.* 24: 107-115.
- Moreira AS, Duarte MM, Nandenha J & Macedo GR (2008) Estudio del mecanismo de remoción de hierro y cobre presentes en aceites lubricantes usados mediante bioadsorción. *Rev. Inf. Tecnol.* 19: 57-68.
- Padilha FP, De França Pessôa F & Da Costa ACA (2005) The use of waste biomass of *Sargassum* sp. for the biosorption of copper from simulated semiconductor effluents. *Biores. Technol.* 96: 1511-1517.
- Pelczar J M, Reid R D & Chan E C S (1993) Microbiología. Mc Graw- Hill (ed). México.
- Reyes TE, Cerino CF & Suárez HM (2006) Remoción de metales pesados con carbón activado como soporte de biomasa. *Ingenierías.* 9: 59-64.
- Suárez P & Reyes R (2002) La incorporación de metales pesados en las bacterias y su importancia para el ambiente. *Rev. Interciencia.* 27: 160-164.

- Torres RA & Juvina PJ (2005) Desarrollo e implementación de un sistema de monitorización mediante sensores químicos de un proceso de biosorción para la recuperación de ion cobre (II) en efluentes acuosos. Universitat Politècnica de Catalunya. Master thesis. Universitat. Barcelona, España. pp. 22-26
- Trevors JT & Cotter CM (1990) Copper toxicity and uptake in microorganisms. *J. Ind. Microbiol. Biotech.* 6: 77-84.
- Vázquez VR (2005) Biosorción de metales pesados en solución acuosa mediante biomasa bacteriana muerta. Tesis Licenciatura en Biología. Universidad de las Américas. Cholula, Puebla. pp. 49-53.
- Volke ST, Velasco TJ, De la Rosa PD & Solórzano OG (2004) Evaluación de tecnologías de remediación para suelos contaminados con metales. INE. Dirección de Investigación en Residuos y Proyectos Regionales. pp.5-7.
- Wankasi D, Horsfall M, Ibuteme A (2006) Sorption kinetics of Pb^{2+} and Cu^{2+} ions from aqueous solution by *Nipah palm* (*Nypa fruticans* Wurmb) shoot biomass. *Elect. J. Biotech.* 9: 587-592.
- Yan G & Viraraghavan T (2003) Heavy-metal removal from aqueous solution by fungus *Mucor rouxii*. *Wat. Res.* 37: 4486-4496.

Expresión de α -latrotoxina Recombinante Activa de *Latrodectus mactans* Utilizando el Sistema de Células de Insecto-Baculovirus.

Mabel Rodríguez, Mónica Prud'Homme, Alejandro Alagón, Roberto Stock*.

*Instituto de Biotecnología de la Universidad Nacional Autónoma de México. Avenida Universidad 2001. Colonia Chamilpa, CP 62210. Cuernavaca, Morelos. *Autor correspondiente: rstock@ibt.unam.mx*

RESUMEN

Las arañas conocidas como viudas pertenecen al género *Latrodectus*, dentro del cual se han descrito 40 especies. Entre ellas se encuentra *Latrodectus mactans*, que se distribuye por todo México. El veneno de la viuda negra contiene varios componentes, dentro de los que se encuentra una proteína de 130 kDa denominada α -latrotoxina (α LTX), responsable de los síntomas de envenenamiento en vertebrados. El tratamiento más efectivo contra la mordedura de la viuda negra es la administración de antiveneno. En 1999, el Instituto Bioclon en colaboración con el Instituto de Biotecnología de la UNAM lanzó al mercado mexicano el antiveneno Aracmyn[®], el cual se compone de fragmentos F(ab')₂ de inmunoglobulinas policlonales de caballos inmunizados con veneno de *L. mactans*. El proceso de obtención del veneno es muy riesgoso y poco eficiente, por lo que en nuestro laboratorio se clonó y secuenció el gen de la α LTX de *L. mactans* con el objetivo de expresarla de manera recombinante y utilizarla como un inmunógeno sustituto del veneno en la producción del antiveneno Aracmyn[®]. Para expresar la α LTX recombinante subclonamos su cADN en el vector de transferencia baculoviral pMelBacA y esta construcción fue cotransfectada en células de insecto Sf9 junto con ADN de baculovirus. Al infectar células de insecto H5 con los virus recombinantes, logramos expresar la α LTX, la cual se purificó parcialmente mediante cromatografía de intercambio aniónico en un sistema de FPLC. La α LTX recombinante mantuvo su toxicidad y al inmunizar conejos estos desarrollaron una respuesta de anticuerpos capaces de reconocer al veneno nativo de *L. mactans*. Nuestros esfuerzos futuros estarán dirigidos a la optimización del proceso de purificación de la α LTX recombinante.

Palabras clave: latrotoxina, antiveneno, anticuerpos.

ABSTRACT

Envenomation caused by black widow spider bite is a health hazard in México and it is known that α -latrotoxin, a 130 kDa protein isolated from the venom of various species of black widow is responsible for all envenomation symptoms. *Latrodectus mactans* is the most common species of black widow spider found in Mexico, and the α -latrotoxin gene from this species was cloned. Since 1999, the Bioclon Institute together with the Biotechnology Institute of UNAM, developed the antivenom Aracmyn[®], which is composed of F(ab')₂ fragments, obtained from the blood of horses

immunized with the venom of *Latrodectus mactans*. This process is expensive and it requires large amounts of spiders to obtain the venom for each immunization, which is why we decided to obtain a heterologously expressed recombinant α -latrotoxin and use it as an immunogen for the production of the antivenom Aracmyn[®]. Using the insect-cell baculovirus system we expressed the recombinant toxin, which maintained the toxicity of the natural venom and, when it was injected into rabbits, elicited an antibody specific response against the venom of *Latrodectus mactans*. Our future efforts will aim at an improvement of the purification process of the recombinant toxin.

Keywords: latrotoxin, antivenom, antibody.

INTRODUCCIÓN

La araña conocida como viuda negra o araña capulina pertenece al género *Latrodectus* y se distribuye a través de todo el mundo (Platnick, 1993 y 1997). Existen dentro de este género 40 especies descritas, dentro de las cuales se encuentra la especie más común en México: *Latrodectus mactans*. El veneno de la viuda negra es 15 veces más tóxico (por peso) que el veneno de una víbora de cascabel y produce un síndrome neurotóxico conocido como latrodectismo. Los síntomas más comunes son: dolor en la zona de la mordedura, vómitos, náuseas, lipotimias y dificultad para respirar. En muy pocos casos (menos del 1%) se han reportado fallecimientos, siendo los niños y ancianos el grupo más afectado.

La caracterización del veneno de *L. mactans* mostró la existencia de una familia de proteínas relacionadas pero selectivamente tóxicas para los vertebrados, insectos o crustáceos: α -latrotoxina, α -latroinsectotoxina y α -latrocrustatoxina, respectivamente (Granata *et al.*, 1972; Frontali *et al.*, 1976; Knipper *et al.*, 1986). La α -latrotoxina (α LTX) es la proteína que afecta a los vertebrados y

está compuesta por una sola cadena polipeptídica no glicosilada de 130 kDa (Ashton *et al.*, 2000). Se ha propuesto que el mecanismo de acción de la α LTX requiere su inserción en la membrana plasmática de las terminales neuronales presinápticas de los vertebrados, causando una liberación masiva de prácticamente todos los neurotransmisores conocidos como la acetilcolina, GABA y norepinefrina. Se ha demostrado que la acción de la toxina altera las propiedades de conducción de la membrana y desencadena la liberación de los neurotransmisores almacenados en las vesículas presinápticas (Rosenthal y Meldolesi, 1989; Liu y Misler, 1998; Lang *et al.*, 1998).

Para el tratamiento de los pacientes mordidos por la viuda negra se han utilizado diversos fármacos, pero el tratamiento más efectivo ha sido la administración de antiveneno. En México desde el año 1999 el Instituto Bioclon en colaboración con el Instituto de Biotecnología de la UNAM lanzó al mercado el antiveneno Aracmyn[®], el cual se compone de fragmentos F(ab')₂ de inmunoglobulinas policlonales de caballos inmunizados con veneno de *L. mactans*. Para la inmunización de los caballos se necesita el

veneno de cientos de arañas, el cual se obtiene mediante estimulación eléctrica. La obtención del veneno es una actividad onerosa y conlleva riesgos que comprometen tanto la calidad del veneno como la salud del trabajador. Es por esto que nuestro grupo se dio a la tarea de expresar la α -latrotoxina de la especie *L. mactans* de manera recombinante con el objetivo de utilizarla como inmunógeno sustituto del veneno en la producción del antiveneno Aracmyn[®]. Es importante señalar que el proceso de fabricación de un antiveneno no hace uso del veneno solamente para la inmunización de los animales de producción, una parte igualmente importante del mismo se utiliza para el control de calidad del antiveneno y de ahí la importancia de obtener preparaciones de α LTX recombinante con potencias tóxicas comparables a la del veneno natural.

MATERIALES Y MÉTODOS

Medios de cultivo

Para los experimentos de cotransfección se utilizó el medio de cultivo Grace's Insect Medium y el medio TNM-FH (Grace's Insect Medium suplementado con hidrolizado de lactalbúmina y extracto de levadura) al 10% de suero de ternera fetal (STF) y 0.5% de pluronic F-68 (Sigma). Para la titulación de los virus recombinantes se utilizó el medio TNM-FH y la clonación y amplificación de las placas virales, así como la producción de proteína recombinante, se realizó con el medio de cultivo Sf-900 II SFM libre de suero. Todos estos reactivos fueron de GIBCO-Invitrogen. El

sustrato cromogénico para la detección de α LTX recombinante por ensayos de *Western Blot* fue el BCIP-Na (sal sódica del 5-bromo-4-cloro-3-indolil fosfato) junto a una solución de NBT (azul de tetrazolio), ambos de Zymed. Los reactivos de uso general fueron de Sigma, Merck, GIBCO BRL, Qiagen, BioRad y Rockland.

Animales

Se utilizaron conejos *New Zealand White* (NZW) y ratones CD1, obtenidos del bioterio del Instituto de Biotecnología, UNAM.

Clonación del cADN de la α LTX en el vector pMelBacA

Para lograr este objetivo partimos de un plásmido obtenido en nuestro laboratorio que tenía insertada la secuencia codificante de la α LTX madura. A partir de esta construcción, denominada pCR2.1 TOPO- α LTX, subclonamos el cADN de la α LTX en el vector pMelBacA, con el objetivo de cotransfectarlo a células de insecto junto con ADN de baculovirus. El cADN de la α LTX subclonado queda fusionado con la secuencia que codifica para el péptido señal de la melitina, que forma parte del vector pMelBacA. Esta secuencia permite la posterior secreción de la proteína recombinante al sobrenadante de cultivo.

Los vectores pCR2.1-TOPO- α LTX y pMelBacA (Invitrogen) fueron digeridos con las enzimas de restricción *Bam*HI y *Sal* I (*New England Biolabs*). Posteriormente el vector pMelBacA fue desfosforilado utilizando Fosfatasa Alcalina (Roche) para prevenir la autoligación del mismo. Los fragmentos de la

digestión se separaron mediante una electroforesis en gel de agarosa y las bandas de interés se cortaron del gel y se purificaron para su posterior ligación a 16°C durante 20 h. El producto de la ligación fue transformado en células de *E. coli* XL2 Blue (Stratagene) siguiendo el protocolo sugerido por los proveedores.

Luego de purificar el ADN plasmídico de varias colonias transformantes utilizando el *High Pure Plasmid Isolation Kit* (Roche), seleccionamos las colonias positivas para la construcción pMelBacA- α LTX mediante un análisis de restricción. El ADN plasmídico correspondiente a las colonias que mostraron el patrón de restricción esperado fue secuenciado utilizando oligonucleótidos que hibridan a lo largo del cADN que codifica para la α LTX y que fueron sintetizados en la Unidad de Síntesis del Instituto de Biotecnología de la UNAM.

Obtención de los baculovirus recombinantes

Células de insecto Sf9 (ATCC CRL-1711), provenientes del ovario de pupa del lepidóptero *Spodoptera frugiperda* fueron cotransfectadas con el plásmido pMelBacA- α LTX y con el ADN de baculovirus *Bac-N-Blue* siguiendo el protocolo sugerido en el manual *Bac-N-Blue Transfection and Expression Guide* (Invitrogen). Los baculovirus recombinantes se forman a través de un proceso de recombinación homóloga que ocurre en el núcleo de las células cotransfectadas, mediante el cual el cADN de la α LTX se transfiere al genoma de los baculovirus. La

selección de los baculovirus recombinantes se realizó mediante un ensayo en placa.

Ensayo en placa

Células Sf9, cultivadas en medio TNM-FH al 10% de STF y 0.5% pluronic F-68 y con una viabilidad mayor del 97% fueron sembradas en placas de cultivo de 6 pozos de fondo plano a razón de 2×10^6 células/pozo en 3 mL totales. Se incubaron a temperatura ambiente durante 30 min para permitir la adhesión de las células al fondo de los pozos y se eliminó el medio de cultivo por aspiración. Se adicionaron a los pozos la diluciones seriadas del sobrenadante de las cotransfecciones o del sobrenadante de las amplificaciones de los baculovirus, las cuales se realizaron con medio de cultivo TNM-FH al 10% STF. Las placas de cultivo se sellaron e incubaron en un agitador orbital a razón de 2 revoluciones/min durante 3 h a temperatura ambiente y en la oscuridad. Nuevamente se eliminó el medio de cultivo por aspiración y se adicionó 1 mL/pozo de una mezcla 1:1, previamente preparada y mantenida a 47°C, de agarosa de bajo punto de fusión al 3%: TNM-FH 2X, 20% STF y 300 μ g/mL de X-gal (Sigma). Las células infectadas son de color azul debido a la hidrólisis del sustrato X-gal por la enzima β -galactosidasa, la cual forma parte del genoma de los baculovirus recombinantes. Una vez que la mezcla medio-agarosa gelificó sobre las células, éstas se incubaron durante 9 días a 27°C y las placas virales recombinantes se contaron a simple vista en un transiluminador.

Para aislar y preservar las placas virales obtenidas como resultado de los ensayos en placa, se seleccionaron los grupos de células que presentaban color azul del medio con agarosa con ayuda de una pipeta Pasteur. Este tapón de agarosa fue dispersado en medio de cultivo Sf900-II al 0.5% STF y almacenado a 4°C.

Titulación de los baculovirus recombinantes

Una vez amplificados los baculovirus recombinantes en células de insecto Sf9, se realizó un ensayo en placa para determinar la cantidad de unidades formadoras de placas virales (ufp) presentes en 1 mL de sobrenadante de cultivo. Estos ensayos en placa se realizaron de manera muy similar al ensayo descrito previamente, sólo que en este caso, las células Sf9 se infectaron con diferentes diluciones de los sobrenadantes de las placas virales amplificadas.

Estudio de la cinética de expresión de la α LTX recombinante

Para la producción de α LTX recombinante se utilizó la línea celular BTI-Tn-5B1-4 (Invitrogen) conocida comercialmente como High Five™ (H5). Esta línea proviene del ovario del lepidóptero *Trichoplusia ni*. Las células de insecto H5 se infectaron con los baculovirus recombinantes variando los parámetros de multiplicidad de infección (MOI) y densidad celular inicial. Los sobrenadantes de cultivo fueron recolectados a las 24, 48, 72 y 96 h post-infección y se midió la densidad y viabilidad celular por conteo en un hemocitómetro utilizando una solución de Azul

de Tripano al 0.04%. Las proteínas presentes en el sobrenadante de cultivo se separaron por SDS-PAGE y la presencia de α LTX recombinante se determinó mediante ensayos de *Western Blot*. Como primer anticuerpo se utilizó un suero de conejo específico contra el dominio amino de la α LTX y como segundo anticuerpo se utilizó un suero de cabra específico para IgG de conejo acoplado a fosfatasa alcalina (Biorad).

Purificación de la α LTX recombinante

La purificación de α LTX recombinante se realizó siguiendo el protocolo descrito por Volynski y colaboradores (1999) con algunas modificaciones. Se sembraron células H5 en medio de cultivo SF900-II a una densidad de 1×10^6 células/mL y se infectaron a una MOI de 5 con los virus recombinantes. Las células se incubaron en agitación a 26°C y luego de 48 h se les adicionó una mezcla de inhibidores de proteasas (*Complete mini EDTA-Free*, Roche) y se incubaron nuevamente en agitación durante 30 min a 4°C. El proceso consta esencialmente de dos pasos: primeramente se pasó el sobrenadante de cultivo por un filtro Q15 de intercambio aniónico (*Sartobind Q15*, Sartorius) y la fracción eluida del mismo con 1 M NaCl fue sometida a una cromatografía FPLC a través de una columna MonoQ. La elución se realizó con un gradiente lineal de NaCl desde 0.1 M hasta 0.5 M. Las fracciones obtenidas durante la cromatografía fueron analizadas por SDS-PAGE y *Western Blot*. La visualización del contenido total de proteínas presente en cada

fracción se realizó tiñendo los geles con nitrato de plata.

Tinción neutral de proteínas con nitrato de plata

Para la tinción de los geles con nitrato de plata se siguió el protocolo de Harlow y Lane (1988).

Western Blot

Para los ensayos de *Western Blot* las proteínas y los componentes del veneno se separaron mediante SDS-PAGE y fueron transferidas a una membrana de nitrocelulosa (Bio-Rad). La transferencia se realizó durante 1h a 400 mA en una cámara de electrotransferencia semi-seca HEP-1 (OWL). Para la inmunodetección de la α LTX recombinante la membrana se incubó durante 1h en agitación con un suero de conejo específico por el dominio amino de la α LTX en una solución salina tamponada con Tris-HCl, 0.05% Tween 20 (TBST) y 0.1% de leche descremada. Seguidamente se realizaron 3 lavados con TBST y la membrana se incubó con un anticuerpo anti-IgG (H+L) de conejo acoplado a fosfatasa alcalina (Zymed) durante 1h. El reconocimiento de la α LTX recombinante por el suero se visualizó por incubación de la membrana en una solución de BCIP y NBT al 10%. La reacción se detuvo con una solución de 5 mM EDTA.

Cuantificación de proteínas

La cuantificación de cada preparación de proteínas se hizo con el *kitMicro BCA Protein Assay Reagent* (Pierce).

Estudio de la toxicidad de la α LTX recombinante

Para evaluar la capacidad de la α LTX recombinante de producir los mismos síntomas de envenenamiento producidos por el veneno de la araña *L. mactans*, ratones de la cepa CD1 con un peso entre 18 y 20 g fueron inyectados por la vena caudal con 500 μ L del sobrenadante de cultivo de células H5 infectadas con los baculovirus recombinantes o con diferentes preparaciones de la α LTX luego del proceso de purificación. Cada cierto tiempo observamos el comportamiento de los animales y la presencia de ataxia, cierre de los párpados y contracción del lomo, que son los síntomas más frecuentes del envenenamiento producido por la mordedura de la araña viuda negra.

Inmunizaciones con la α LTX recombinante

Se inició un protocolo de inmunización de dos conejos de la cepa NZW (conejos 25 y 27) utilizando como inmunógeno tanto el sobrenadante de cultivo de células H5 infectadas con los baculovirus recombinantes como las fracciones de la purificación por MonoQ-FPLC donde se encontró la α LTX. Este estudio se realizó con el objetivo de evaluar si la toxina era capaz de generar una respuesta inmune en conejos que reconociera el veneno de *L. mactans*. Las inmunizaciones se realizaron por vía subcutánea cada 8 días durante 4 meses y medio y los conejos fueron sangrados antes del inicio del protocolo y en 9 ocasiones durante el proceso de inmunización. La primera dosis se administró emulsificada en

adyuvante completo de Freund (ACF), y las dosis posteriores se administraron con adyuvante incompleto de Freund (AIF) para el conejo 25 y alternando AIF y alúmina para el conejo 27.

*Ensayo de ELISA para evaluar la respuesta inmune contra el veneno de *L. mactans* en los conejos inmunizados*

Placas Maxisorp (Nunc) fueron sensibilizadas con 100 ng/pozo del veneno de *L. mactans* en una solución de 100 mM carbonato/bicarbonato a pH 9.6 y se incubaron durante toda la noche a 4°C. Los pozos se bloquearon con una solución de 50 mM Tris-HCl pH 8, 0.5% gelatina y 0.2% de Tween 20 durante 2 h a temperatura ambiente. Los sueros de los conejos, tanto preinmunes como los obtenidos de las sangrías, fueron diluidos 1/30 y posteriormente se diluyeron de forma seriada 1/3 con la solución de reacción (50 mM Tris/HCl, 0.5 M NaCl, 0.1% gelatina y 0.05% Tween 20) y se incubaron con el veneno durante 1 h a 37°C. Como segundo anticuerpo se utilizó un conjugado anti-IgG de conejo acoplado a fosfatasa alcalina (Zymed) a una dilución de 1/2000 en la solución de reacción e igualmente se incubaron durante 1 h a 37°C. El desarrollo de color se obtuvo adicionando una solución de pNPP (p-nitrofenilfosfato) de Zymed, y la densidad óptica se determinó en un espectrofotómetro TECAN a una longitud de onda de 405 nm. Los datos obtenidos fueron procesados mediante el programa *GraphPad Prism* (Versión 2; *GraphPad Software*, Inc. San Diego, CA) para determinar el título de anticuerpos, definido como la

dilución a la cual la respuesta fue la mitad de la máxima (EC50).

RESULTADOS Y DISCUSIÓN

El principal objetivo de este trabajo fue obtener de forma recombinante y activa la α -latrotoxina de *L. mactans*, ya que es el componente del veneno responsable de la toxicidad en vertebrados. A pesar de que la α LTX consta de 4 dominios: péptido señal, amino, anquirinas y carboxilo terminal, sólo los dominios amino y anquirinas se encuentran presentes en la proteína madura y tóxica. Los primeros intentos en nuestro grupo para expresar la α LTX recombinante se realizaron en células de *E. coli*. Se expresó el dominio amino completo de la α LTX tanto de *L. mactans* como de *L. tredecimguttatus* (Prud'Homme, 2004), sin embargo, estas proteínas nunca pudieron obtenerse de manera soluble a pesar de utilizar diferentes cepas de *E. coli*, condiciones cuidadosamente controladas de incubación y diferentes vectores de expresión. Tampoco se pudo obtener la expresión heteróloga del dominio de anquirinas de la α LTX.

Volynski y colaboradores (1999) reportaron la expresión de la α LTX recombinante completa y activa de *L. tredecimguttatus* utilizando el sistema de células de insecto-baculovirus, por lo que decidimos utilizar este mismo sistema para expresar la α LTX recombinante de *L. mactans*. Para lograr este objetivo partimos de un plásmido obtenido en el laboratorio que tenía insertada la secuencia codificante de la α LTX madura, la cual se subclonó en el vector pMelBacA (Fig. 1). La

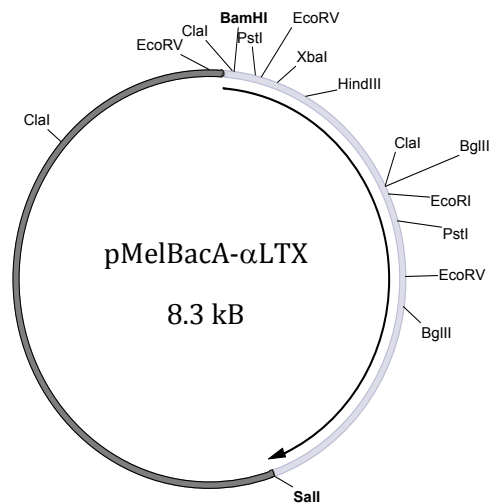


Fig. 1. Esquema del vector pMelBacA que contiene el cADN que codifica para la α LTX madura donde se señalan los principales sitios de restricción. Las enzimas *BamHI* y *SalI* se presentan en negritas y en gris se destaca la región codificante del cADN de la α LTX. La flecha representa el sentido de la traducción del gen.

generación de este vector presentó dificultades poco comunes. Para transformar el producto de la ligación, utilizamos diferentes cepas de *E. coli* como XL1 Blue y TOP 10 y, al analizar el ADN plasmídico de las clonas obtenidas en estas cepas, detectábamos la presencia de recombinaciones. Este fenómeno parece deberse a la presencia de secuencias capaces de formar estructuras secundarias o a que algunos fragmentos del gen de la α LTX constituyen "hot-spots" con alta frecuencia de recombinación. Es de destacar que todas las construcciones donde se insertó el gen de la

α LTX de forma correcta disminuyeron el crecimiento de las colonias bacterianas de origen, fenómeno que podría deberse al tamaño del gen de la α LTX (3.5kb).

El vector pMelBacA- α LTX fue cotransfectado a células de insecto Sf9 junto con ADN de baculovirus y como resultado se obtuvieron 11 placas virales recombinantes que fueron aisladas, amplificadas y tituladas (Fig. 2). Los estudios de expresión de la α LTX recombinante los realizamos con la placa viral 7, ya que mostró el mayor título viral: $6 \cdot 10^8$ ufp/mL.

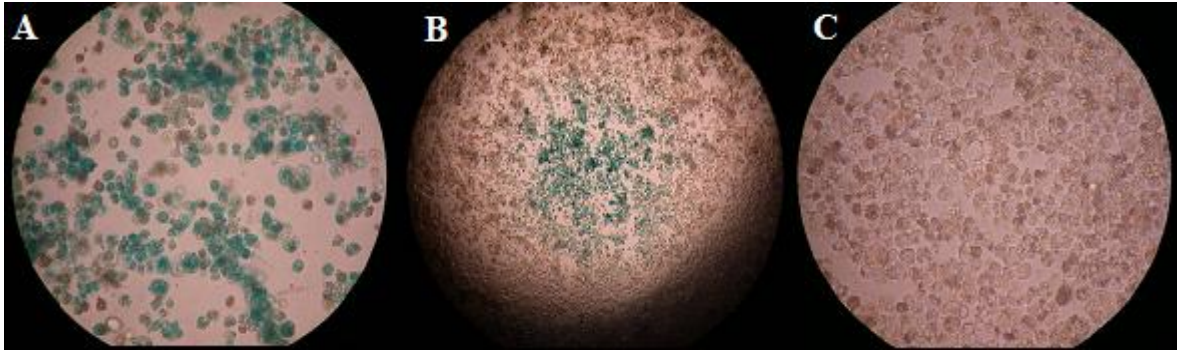


Fig. 2. (A) Células Sf9 infectadas con los baculovirus recombinantes que codifican para la α LTX, observadas con un aumento de 40X. En azul se destaca la hidrólisis del sustrato cromogénico X-gal. (B) Placa viral observada con un aumento de 10X. (C) Células Sf9 no infectadas.

Para purificar la α LTX recombinante, comenzamos con un estudio de su cinética de expresión, para lo cual las células de insecto H5 se sembraron a diferentes densidades celulares y multiplicidades de infección, ya que la infectividad de los virus en un cultivo celular es un evento probabilístico que sigue una distribución de Poisson (Palomares, 1999). Se utilizó la línea celular de insecto H5 porque se ha reportado que expresa concentraciones más altas de proteína recombinante que otras líneas celulares de insecto como Sf9 o Sf21 de uso común (Davis *et al.*, 1993; Rhiel *et al.*, 1997). Para determinar en qué momento se alcanzaba el máximo de concentración de α LTX recombinante, se probaron dos estrategias diferentes en las que se varió el

tiempo de infección y la multiplicidad de infección. Por una parte, se sembraron las células de insecto H5 en medio de cultivo SF900-II a razón de $0.5 \cdot 10^6$ células/mL. Las células fueron infectadas con los baculovirus recombinantes a una MOI de 0.1 ufp/célula. El sobrenadante de cultivo fue recolectado a las 24, 48, 72 y 96 h post-infección y la presencia de α LTX recombinante se determinó mediante SDS-PAGE y *Western Blot*. Bajo estas condiciones el máximo de expresión de la α LTX se alcanzó a las 72 h post-infección (Fig. 3). Como segunda variante, se sembraron las células H5 a una densidad de $1 \cdot 10^6$ células/mL y se infectaron a una MOI de 5 ufp/célula, en este caso el máximo de producción de α LTX se observó a las 48 h post-infección. Este

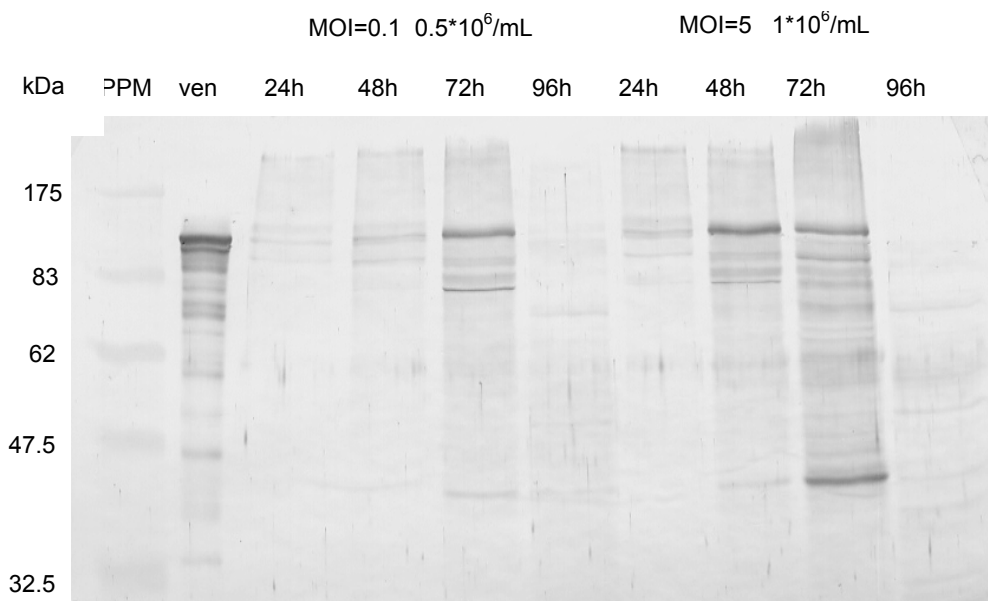


Fig. 3. Expresión de α LTX recombinante medida por ensayos de *Western Blot*. Como primer anticuerpo se utilizó un suero de conejo contra el dominio amino de la α LTX y como segundo anticuerpo se utilizó un conjugado anti-IgG de conejo acoplado a fosfatasa alcalina. El substrato fue BCIP-NBT. Como control positivo se utilizó veneno de la araña *L. mactans* (ven). Sobre cada carril se indican los tiempos de recolección y las condiciones de cultivo ensayadas.

resultado se corresponde con otros reportes sobre expresión de proteínas de alto peso molecular, donde se señala que se alcanzan máximos niveles de expresión en etapas tempranas tras la infección viral (Palomares *et al.*, 2002). Como resultado del experimento de cinética de producción de α LTX recombinante, determinamos que, o bien podíamos sembrar las células H5 a una densidad celular de $1 \cdot 10^6$ células/mL e infectarlas con los virus recombinantes a una la MOI de 5 pfu/célula, o sembrarlas a una densidad de $0.5 \cdot 10^6$ células/mL e infectarlas a una MOI de 0.1 pfu/célula. Los sobrenadantes de cultivo obtenidos de esta forma, se colectaron 48 y 72 h postinfección, respectivamente.

El grupo de Volynski (1999), que reportó la expresión de la α LTX de *L. tredecimguttatus*, realizó el cultivo celular y la infección viral en células de insecto crecidas en monocapa y en presencia de STF. Sin embargo, se ha determinado que los cultivos celulares en suspensión facilitan la infección viral debido al incremento de la superficie celular disponible para la entrada de las partículas virales a las células, y que las proteínas presentes en el suero de ternera fetal interfieren con la capacidad infectiva de los virus (Petricevich *et al.*, 2001). Debido a esto, decidimos realizar los cultivos celulares en medio de cultivo sin STF.

Artículos

Como resultado del proceso de purificación obtuvimos 5 fracciones positivas para la α LTX recombinante (1.5 mL/fracción) con una concentración de proteína total que osciló entre los 85 y 110 μ g/mL. El análisis por SDS-PAGE y tinción con nitrato de plata de estas fracciones mostró la presencia de numerosas

proteínas contaminantes (Fig. 4). Un factor importante que puede influir en el aumento del contenido proteico del sobrenadante de cultivo es la liberación de proteínas de las células de insecto al medio de cultivo, ya que una de las respuestas de las células de insecto

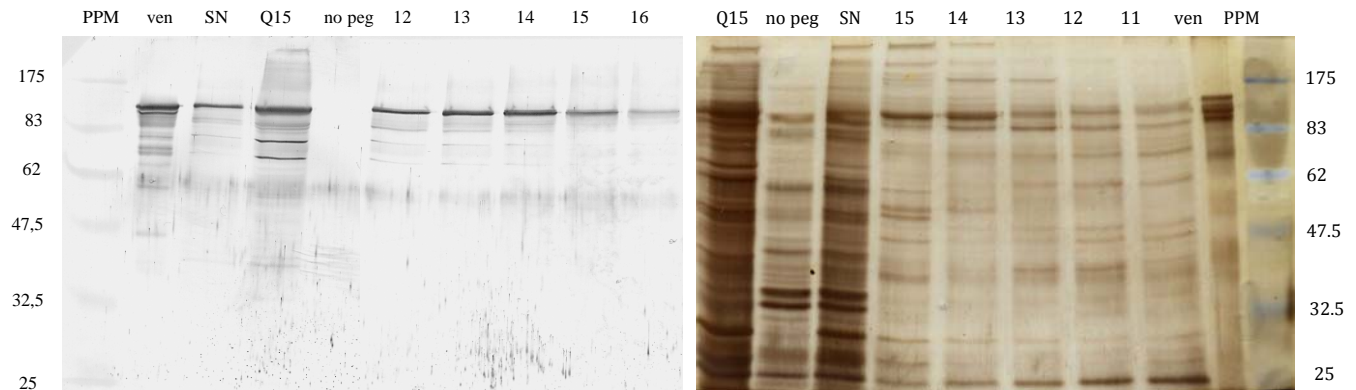


Fig. 4. Purificación de α LTX recombinante. Las fracciones obtenidas luego de la elución de la columna de MonoQ, fueron analizadas por *Western Blot* (gel izquierdo) para detectar la presencia de α LTX. Las fracciones positivas para α LTX (12-16) fueron separadas por SDS-PAGE y las proteínas se visualizaron por tinción con nitrato de plata (gel derecho). También se analizó el sobrenadante de cultivo antes (SN) y después (no peg) de pasarlo por el filtro Q15, así como el eluato del filtro (Q15). Como control positivo de los experimentos se utilizó el veneno de *L. mactans* (ven).

frente a la infección con baculovirus es la liberación de proteasas al citosol (Ikonomou *et al.*, 2003).

Para determinar si las propiedades fisiológicas de la α LTX recombinante se mantenían luego de la purificación, se inyectaron por vía intravenosa a 3 grupos de 3 ratones CD1 cada uno con 20, 30 y 50 μ g de proteína total. A las 48 h, dos de los ratones inyectados con 30 μ g de proteína y todos los

ratones inyectados con 50 μ g de proteína estaban muertos. El ratón que sobrevivió al tercer día del grupo de 30 μ g fue sacrificado debido al estado de hipotermia e inmovilidad en que se encontraba. Como resultado de este experimento, comprobamos que la α LTX recombinante mantuvo sus propiedades biológicas a lo largo del proceso de purificación.

Con el objetivo de estudiar si la inmunización de animales con la α LTX recombinante generaba una respuesta de anticuerpos capaces de reconocer al veneno nativo de *L. mactans*, se inmunizaron dos conejos con el sobrenadante de cultivo de células H5 infectadas con los baculovirus

recombinantes y con la toxina recombinante purificada por FPLC. Como se muestra en la Fig.5, los sueros postinmunes de ambos conejos son capaces de reconocer al veneno de *L. mactans*. Es de destacar que en el conejo donde se alternaron ambos adyuvantes (AIF y alumina), la respuesta inmune fue

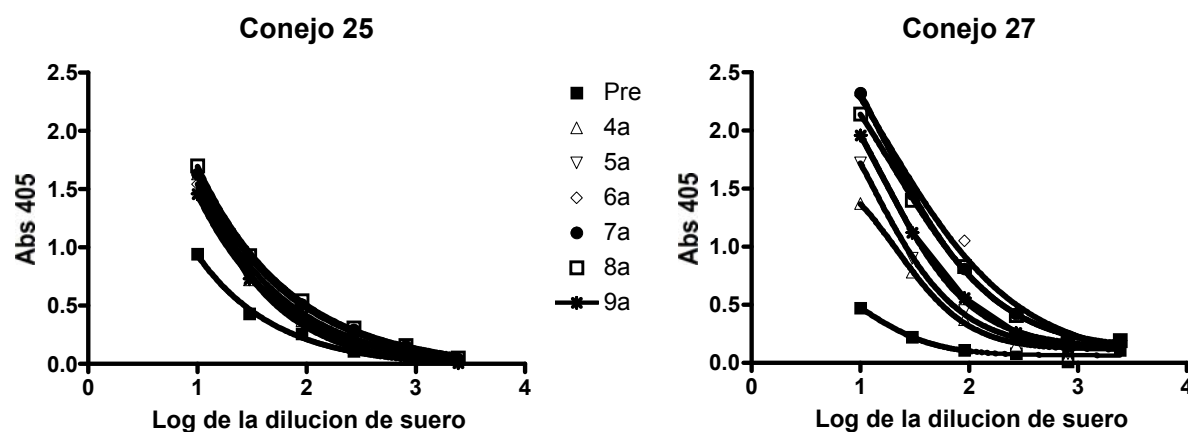


Fig. 5. Reconocimiento del veneno de *L. mactans* por los sueros de los conejos inmunizados con la α LTX recombinante. Dos conejos de la cepa NZW recibieron 12 dosis de 100 μ g del sobrenadante de cultivo de células H5 infectadas con los baculovirus recombinantes y posteriormente fueron inmunizados con α LTX purificada por FPLC (4 inmunizaciones de 350 μ g y 2 inmunizaciones de 60 μ g). La primera dosis se administró acoplada a ACF y las dosis posteriores se administraron con AIF para el conejo 25 y alternando AIF y alúmina para el conejo 27. Los animales fueron sangrados antes del inicio del protocolo y 9 veces durante el transcurso de las inmunizaciones.

mayor a la observada en el conejo donde sólo se utilizó AIF.

El objetivo principal de la expresión de la α LTX recombinante de *L. mactans* es utilizarla como inmunógeno para la generación de anticuerpos neutralizantes contra el veneno nativo de la viuda negra. Teniendo en cuenta los resultados obtenidos en este trabajo, podemos concluir que la α LTX recombinante producida utilizando el sistema de células de insecto baculovirus, es capaz de inducir una

respuesta inmune de anticuerpos que, aunque muestra títulos bajos, es específica por el veneno de *L. mactans*. En aras de incrementar los títulos de anticuerpos obtenidos es necesario aumentar el grado de pureza de la proteína recombinante, por lo que nuestros esfuerzos futuros están dirigidos a desarrollar un nuevo protocolo de purificación de la α LTX. Es por esto que una de las alternativas en las que estamos trabajando es agregar una etiqueta de histidinas al dominio amino de la

proteína y obtener de nueva cuenta baculovirus recombinantes que produzcan una proteína que siga siendo igualmente activa a la ya expresada pero más fácil de purificar, y con mejores rendimientos.

AGRADECIMIENTOS: Agradecemos a la Dra. Laura Palomares, a la M.C. Blanca Ramos-Cerrillo y a la M.C. Ruth Pastor Flores por el apoyo brindado.

REFERENCIAS

- Ashton AC, Rahman MA, Volynski KE, Manser C, Orolova EV, Matsushita H, Davletov BA, Van Heel M, Grishin EV & Ushkaryov YA (2000) Tetramerisation of α -latrotoxin by divalent cations is responsible for toxin-induced non-vesicular release and contributes to the Ca^{2+} -dependent vesicular exocytosis from synaptosomes. *Biochimie*, 82:453-468.
- Davis TR, Wickham TJ, McKenna KA, Granados RR, Shuler ML & Wood HA (1993) Comparative recombinant protein production of eight insect cell lines. *In Vitro Cell Dev. Biol. Anim.* 29A:388-90.
- Frontali N, Cecarelli B, Gorio A, Mauro A, Siekevitz P, Tzeng M & Hurlbut W (1976) Purification from black widow spider venom of a protein factor causing the depletion of synaptic vesicles at neuromuscular junctions. *J. Cell. Biol.* 68: 465-479.
- Granata F, Paggi P & Frontali N (1972) Effects of chromatographic fractions of black widow spider venom on in vitro biological systems. *Toxicon*, 10: 551-555.
- Harlow E & Lane D (1988) *Antibodies: A laboratory manual*. Cold Spring Harbor Laboratory Press, Cold Spring Harbor, New York.
- Ikonomou L, Schneider YJ & Agathos SN (2003) Insect cell culture for industrial production of recombinant proteins. *Appl. Microbiol. Biotechnol.* 62:1-20.
- Knipper M, Madeddu L, Breer H & Meldolesi J (1986) Black widow spider venom-induced release of neurotransmitters: mammalian synaptosomes are stimulated by a unique venom component (α -latrotoxin), insect synaptosomes by multiple components. *Neurosci.* 19: 55-62.
- Lang J, Ushkaryov Y, Grasso A & Wollheim, CB (1998) Ca^{2+} -independent insulin exocytosis induced by alpha-latrotoxin requires latrophilin, a G protein-coupled receptor. *EMBO J.* 17: 648-657.
- Liu J & Mislis S (1998) alpha-Latrotoxin alters spontaneous and depolarization-evoked quantal release from rat adrenal chromaffin cells: evidence for multiple modes of action. *J. Neurosci.* 18: 6113-6125.
- Palomares LA (1999) Estudio del proceso de producción y ensamblaje de proteínas multiméricas a través del sistema células de insecto-baculovirus. Tesis de Dr. en Ciencias, UNAM.
- Palomares LA, Lopez S & Ramirez OT(2002) Strategies for manipulating the relative concentration of recombinant rotavirus structural proteins during simultaneous production by insect cells. *Biotechnol. Bioeng.* 20: 635-44.

Artículos

- Petrichevich VL, Palomares LA, Gonzalez M & Ramirez OT (2001) Parameters that determine virus adsorption kinetics: toward the design of better infection strategies for the insect cell-baculovirus expression system. *Enzyme Microb. Technol.* 29: 52-61.
- Platnick NI (1993) Advances in spider taxonomy 1998-1991: with synonymies and transfers 1940-1980. New York Entomological Society, New York.
- Platnick NI (1997) Advances in spider taxonomy 1992-1995: with redescription 1940-1980. New York Entomological Society, New York, pp. 1-976.
- Prud'Homme MA (2004) Producción y evaluación de antígenos recombinantes de la α -latrotoxina de *Latrodectus mactans*. Tesis de Maestría, IBT, UNAM.
- Rhiel M, Mitchell-Logean CM & Murhammer DW (1997) Comparison of *Trichoplusia ni* BTI-Tn-5B1-4 (High Five) and *Spodoptera frugiperda* Sf-9 insect cell line metabolism in suspension cultures. John Wiley & Sons Inc.
- Rosenthal L & Meldolesi J (1989) α -Latrotoxin and related toxins. *Pharmac. Ther.* 42: 115-134.
- Volynski KE, Nosyreva ED, Ushkaryov YA & Grishin EV (1999) Functional expression of α -latrotoxin in baculovirus system. *FEBS Letters*, 442: 25-28.



www.smbb.com.mx



www.smbb.com.mx