

ADSORCIÓN DE PLOMO (II) EN SOLUCIÓN ACUOSA CON TALLOS Y HOJAS DE *Eichhornia crassipes*

ADSORPTION OF LEAD (II) WITH STEMS AND LEAVES OF *Eichhornia crassipes* IN AQUEOUS SOLUTION

Lisette Vizcaino Mendoza¹, Natalia Fuentes Molina², Harold González Fragozo³

¹ Ing. Medio Ambiente. M.Sc., Ingeniería Ambiental. Universidad de La Guajira, Cr. 4 No.14^a-79, Riohacha - La Guajira, Colombia, email: lvizcaino@uniguajira.edu.co; ² Ing. Ambiental y Sanitario, M.Sc. Ciencias Ambientales. Universidad de La Guajira, Cr. 9 No. 3 sur – 20, San Juan del Cesar - La Guajira, Colombia, e-mail: nnfuentes@uniguajira.edu.co; ³ Microbiólogo, Esp. Pedagogía Ambiental. Instituto Nacional de Formación Técnico profesional, Cr. 13 No.7^a- 61, San Juan del Cesar - La Guajira, e-mail: hgonzalez@infotep.edu.co

Rev. U.D.C.A. Act. & Div. Cient. 20(2): 435-444, Julio-Diciembre, 2017

RESUMEN

La presencia de metales pesados, como el plomo (Pb^{+2}), en los cuerpos de agua genera alteraciones sobre la calidad ambiental y la salud pública, debido a su solubilidad y su capacidad de acumulación en la cadena trófica, problemática que se puede incrementar por la acumulación de *Eichhornia crassipes*, una maleza acuática con alta capacidad invasora, cuya presencia en los ecosistemas acuáticos favorece los procesos de eutrofización y crecimiento de microorganismos patógenos, vectores de enfermedades. Como alternativa para la eliminación de metales pesados y el aprovechamiento de tallos TEC y hojas HEC de *E. crassipes*, se evaluó la capacidad de adsorción y de eficiencia de remoción de Pb^{+2} en solución acuosa, de dicha biomasa. Inicialmente, se realizaron ensayos batch, para analizar la influencia de la dosis de adsorbente, tiempo de contacto y pH de la solución. Como método de disposición final, se analizó la calcinación, a temperaturas de 700 y 800°C. Los datos experimentales de equilibrio fueron correlacionados, utilizando los modelos de Langmuir y Freundlich. El modelo que mejor se ajustó fue el de Langmuir, con $R^2 = 0,9816$ TEC y $R^2 = 0,9854$ HEC, lográndose una máxima capacidad de adsorción de 172,41mg/g TEC y 131,58mg/g HEC, con 0,2g de biomasa/200mL, pH 5,5 y 3h de contacto. En todos los ensayos, se lograron remociones de Pb^{+2} superiores al 97%. Los ensayos de calcinación indican que, a temperaturas $\geq 800^\circ C$, es posible estabilizar la biomasa residual, impidiendo que los cationes metálicos removidos sean liberados de la matriz biológica, por efectos de soluciones lixiviantes de bajo pH.

Palabras clave: Biosorción, Buchón de agua, isoterma de Langmuir, isoterma de Freundlich, metales pesados.

SUMMARY

The presence of heavy metals such as lead (Pb^{+2}) in water bodies causes alterations in environmental quality and public health due to their solubility and capacity of accumulation in the food chain. Problems that can be increased by the accumulation of *Eichhornia crassipes* an aquatic weed with high invasive capacity whose presence in the aquatic ecosystems favors the processes of eutrophication and growth of pathogenic microorganisms vectors of diseases. As an alternative for the removal of heavy metals and the use of TEC stems and HEC leaves of *E. crassipes*, the adsorption capacity and removal efficiency of Pb^{+2} in aqueous solution of this biomass were evaluated. Initially batch tests were performed to analyze the influence of the adsorbent dose, contact time and solution pH. As final disposal method, the calcination was analyzed at temperatures of 700 and 800°C. The equilibrium experimental data were correlated using the Langmuir and Freundlich models. The best fit model was the Langmuir model with $R^2=0.9816$ TEC and $R^2=0.9854$ HEC, achieving a maximum adsorption capacity of 172.41mg/g TEC and 131.58mg/g HEC with 0.2 g Of biomass/200mL, pH 5.5 and 3h of contact. Pb^{+2} removals above 97% were achieved in all tests. Calcination tests indicate that at temperatures $\geq 800^\circ C$ it is possible to stabilize the residual biomass by preventing the removed metal cations from being released from the biological matrix by the effects of low pH leaching solutions.

Key words: Biosorption, water buffer, Langmuir isotherms, Freundlich isotherms, heavy metals.

INTRODUCCIÓN

El plomo es una sustancia ambientalmente abundante, que se encuentra en las aguas marinas, con concentraciones

entre 0,003 y 0,20mg/L, en el suelo de terrenos no cultivados, con valores de 8 a 20mg Pb/kg, mientras que, en terrenos cultivados, se puede llegar a encontrar por encima de 360mg Pb/kg y cerca de fuentes de contaminación industrial, el suelo alcanza contenidos de 10g Pb/kg o más (Rubio *et al.* 2004). La contaminación del agua por plomo, se debe a los efluentes industriales no tratados, generados por fábricas de pinturas, baterías, municiones, minería, entre otros. Debido a su toxicidad, la Agencia de Protección Ambiental (EPA) lo ha clasificado entre las 20 sustancias químicas más peligrosas para la salud humana, estableciendo un límite máximo permisible de 0,001ppm, en agua potable (Lavado *et al.* 2010).

Los métodos de mayor aplicación en el tratamiento de efluentes que contienen metales pesados, como el plomo, son la precipitación, el intercambio iónico, la osmosis inversa y la adsorción (Lavado *et al.* 2010). La adsorción es un fenómeno superficial, en el cual, un soluto o adsorbato (átomos, iones o moléculas) es transferido a un material sólido poroso (adsorbente), separándolo de la fase líquida, en que se encontraban inicialmente, en contraposición a la absorción, que es un fenómeno de volumen. La mayor parte de los adsorbentes son materiales altamente porosos, donde el proceso tiene lugar fundamentalmente sobre las paredes de los poros, en puntos específicos (McCabe *et al.* 1998).

Cuando la adsorción se desarrolla empleando materiales de origen biológico, se denomina biosorción, la cual, es una interacción física indirecta entre iones y componentes celulares, ya sea de organismos vivos o muertos, como microorganismos, hongos, levaduras, algas, residuos vegetales, entre otros (Murithi *et al.* 2014); debido a la gran afinidad del adsorbente por las especies del adsorbato, este último es atraído hacia el sólido y enlazado por diferentes mecanismos. Este proceso continúa hasta que se establece un equilibrio entre el adsorbato disuelto y el adsorbato enlazado al sólido (Cuizano & Navarro, 2008).

Eichhornia crassipes conocida como Jacinto acuático o buchón de agua es una macrofita con carácter altamente hidrofílico (Atehortúa & Gartner, 2013), utilizada en procesos de fitorremediación, técnica en la que se aprovecha la capacidad de la planta para adsorber, acumular, metabolizar, volatilizar o estabilizar contaminantes, como los metales pesados (Delgadillo *et al.* 2011). Sus tallos y sus hojas constituidos por polisacáridos, como lignina, celulosa y hemicelulosa, se distribuyen en su pared celular, a nivel nano-estructural, dando como resultado redes de lignina e hidratos de carbono, cuyos principales grupos funcionales generan sobre la superficie porosa del material sitios activos, con alta afinidad, para la captura y la eliminación de metales pesados, tales como Pb(II) (Guo *et al.* 2007; Ramírez & Enríquez, 2015).

Especies similares, como *Salvinia biloba raddi* (Tello *et al.* 2015) y *Typha domingensis* y *Canna generalis* (Vera *et al.* 2016) han sido empleadas en procesos de fitorremediación de efluentes contaminados con plomo, logrando eficiencias de remoción, superiores al 85%.

En la presente investigación, se evaluó la capacidad de adsorción y la eficiencia de remoción de Pb (II) de la biomasa seca de tallos y de hojas de la macrofita acuática *E. crassipes*, a fin de generar una alternativa económica y ambientalmente sostenible, para el tratamiento de efluentes contaminados con bajas concentraciones de metales pesados, en el orden de 1 a 100mg/L (Cuizano & Navarro, 2008).

MATERIALES Y MÉTODOS

Se cosecharon tallos y hojas de *E. crassipes* ubicados en las riberas del río Ranchería, en un lugar ubicado a 930m de la Universidad de La Guajira, en jurisdicción del municipio de Fonseca, en coordenadas 10°53'59.1" N y 72°49'47.6" W. En el laboratorio, se lavaron con agua de la llave para eliminar residuos de sedimentos y otras impurezas. Los tallos y las hojas, se cortaron en fracciones de 1cm de longitud, aproximadamente, se lavaron con agua destilada y se secaron a 60°C, hasta peso constante. Las biomásas, se trituraron, empleando una licuadora doméstica y se tamizaron para la selección de un tamaño de partícula de 1mm, de acuerdo con el procedimiento experimental utilizado por Atehortúa & Gartner (2013) y Vizcaino & Fuentes (2015).

Ensayos de biosorción de plomo en solución acuosa: Se realizaron en un sistema batch, empleando un equipo de prueba de jarras, con soluciones de concentración inicial de 30,951ppm de Pb⁺², preparadas con PbO₂. Los parámetros velocidad de agitación 200rpm y temperatura 28,5°C, se mantuvieron constantes. Se analizó la influencia de las variables independientes: modificación alcalina, dosis de adsorbente (g/mL), tiempo de contacto (h) y pH de solución, sobre las variables de respuesta: capacidad de adsorción (mg/g) y porcentaje de remoción (%R) (Maldonado *et al.* 2012). La concentración residual de plomo, *C_e* de la fase acuosa, se determinó por espectrometría de absorción atómica. Los ensayos, se realizaron por triplicado en el laboratorio de química de la universidad de La Guajira. Las determinaciones de la concentración de Plomo, se desarrollaron en el Laboratorio Químico de Consultas Industriales (LQCI), de la Universidad Industrial de Santander.

Influencia de la modificación química: Se desarrolló en dos fases: inicialmente, la biomasa seca de tallos y de hojas de *E. crassipes* fue tratada con soluciones de NaOH y Ca(OH)₂, a concentraciones 0,2M, en tratamientos por separado, empleando 800mL de solución, a pH 4,5 y 8g de biomasa.

Las biomásas tratadas, se secaron en estufa a 60°C hasta peso constante y se almacenaron para su posterior uso. Para analizar el efecto de la modificación química, se emplearon 0,5g de biomasa y 100mL de solución (Vizcaino & Fuentes, 2015), durante un tiempo de contacto de 24h y un valor de pH=4,5.

Influencia de la dosis de adsorbente y tiempos de contacto: Las dosis de adsorbente se evaluaron empleando cinco concentraciones diferentes de tallos y de hojas de biomasa seca de *E. crassipes* (0,2; 0,5; 0,8; 1,4; 2,0; g/200mL) y tiempos de contacto de 24h. Los valores iniciales y finales de pH se determinaron empleando un pH-metro WTW modelo 3110.

Para el análisis de la influencia del tiempo de contacto, se emplearon 0,5g de biomasa, en 100mL de solución metálica, con pH=4,5 y tiempo de retención de 0,5; 1,0; 1,5; 2 y 3h.

pH óptimo para la biosorción de Pb^{2+} con *E. crassipes*: En vasos de precipitado, se dispusieron 200mL de solución de plomo, ajustando cada muestra a diferentes pH 3,5; 4,0; 4,5; 5,0; 5,5 y 6,0, utilizando soluciones de NaOH y HNO₃, a concentración 0,1M. Se añadieron 0,5g de biosorbente, preparado con tallos y con hojas de *E. crassipes* a cada muestra, agitando las muestras a 200rpm, durante 24h, a temperatura ambiente. Una vez transcurrido el tiempo, las muestras se filtraron y se midió el pH final de las soluciones (Cárdenas *et al.* 2013).

Para analizar la influencia de las variables, se utilizó un diseño factorial de tres niveles: dosificación del adsorbente, pH y tiempo de contacto.

Isotermas de adsorción: Las curvas de isotermas, se realizaron empleando 100mL de soluciones con concentraciones iniciales de plomo, en el rango de 20 a 100mg/L (García *et al.* 2013). A cada solución, se le agregaron 0,2g de adsorbente y se ajustó el pH a 5,5 unidades (pH óptimo), manteniendo agitación constante durante 24h. El tratamiento de los datos experimentales del proceso de adsorción de Pb^{+2} , se realizó aplicando los modelos de Langmuir y Freundlich.

Calcinación de biomasa residual: Las biomásas remanentes de los ensayos de cinética de adsorción en soluciones con 100ppm, se sometieron a calcinación en una mufla Thermo-Lyne Modelo FB 1315M, a 700 y 800°C. Posteriormente, se tomó 1g de la ceniza obtenida y se colocó en contacto con soluciones preparadas con ácido nítrico HNO₃, con valores de pH de 2,5; 3,5 y 4,5 durante un tiempo de contacto de 24h, a temperatura ambiente (Díaz *et al.* 2003; Vizcaino & Fuentes, 2015).

RESULTADOS Y DISCUSIÓN

Efectos de la modificación química: La biomasa TEC reportó una mayor capacidad de adsorción de Pb en todos los casos analizados, alcanzando su tasa máxima al modificarla con CaCl₂, mientras que el NaOH mejoró ligeramente eficiencia de remoción de las HEC. En todos los casos, se logró eliminar más del 92% del plomo presente en la solución, consiguiendo solo un aumento del 2,4 y 2,78%, para TEC-CaCl₂ y HEC-NaOH, respectivamente, en comparación con las remociones obtenidas con la biomasa sin modificación.

Los porcentajes de remoción superiores al 93% y reportados por la biomasa inerte sin pretratamiento indican que los tejidos de la planta poseen una alta capacidad de remoción de plomo y no requieren de modificación química para favorecer la captura del catión. Según Atehortúa & Gartner (2013), se debe a su estructura macroporosa y mesoporosa, con baja área superficial y alto contenido de humedad >90%, la cual, al deshidratarse el material deja expuestas una gran cantidad de celdas o cámaras que favorecen la captura de los iones metálicos dispuestos en la solución y a la presencia de grupos funcionales característicos de la celulosa, hemicelulosa y lignina, que incrementan la cantidad de sitios activos disponibles.

Efectos de la concentración de biomasa: Los ensayos con diferentes dosis de biomasa (Figura 1a) muestran una disminución progresiva de la capacidad de adsorción, conforme aumenta la cantidad de material adicionado a la solución. La mayor capacidad de adsorción de plomo $q_{TEC}=29,788\text{mg/g}$ y $q_{HEC}=26,966\text{mg/g}$, se logró empleando una dosis de 0,1g de biomasa, dosis mayores generan una disminución de la capacidad de captura del plomo en solución, lo cual, se puede dar como consecuencia de las interacciones electrostáticas entre las partículas de biomasa, disminuyendo los sitios de contacto, por aglomeración de las mismas. Lo anterior indica que, a menor cantidad de biomasa mayor distancia entre partículas y, por consiguiente, mayor adsorción de cationes metálicos (Chuquilin & Rosales, 2016).

Efectos del tiempo de contacto: Existe una correlación positiva entre la cantidad de metal removido y el tiempo de contacto con la biomasa vegetal, es decir, a medida que se incrementa el tiempo de exposición aumenta la cantidad de metal eliminado (Figura 1b). Al analizar el comportamiento de la capacidad de adsorción respecto al tiempo de contacto, se observa que ésta aumenta rápidamente durante los primeros 30min, eliminando más del 87% del plomo en solución. Tiempo seguido, la remoción de plomo se da a una tasa más lenta hasta lograr una remoción $\geq 99\%$, a tiempos de contacto de 180min, alcanzando la concentración de equilibrio. A tiempos superiores, se puede generar un incre-

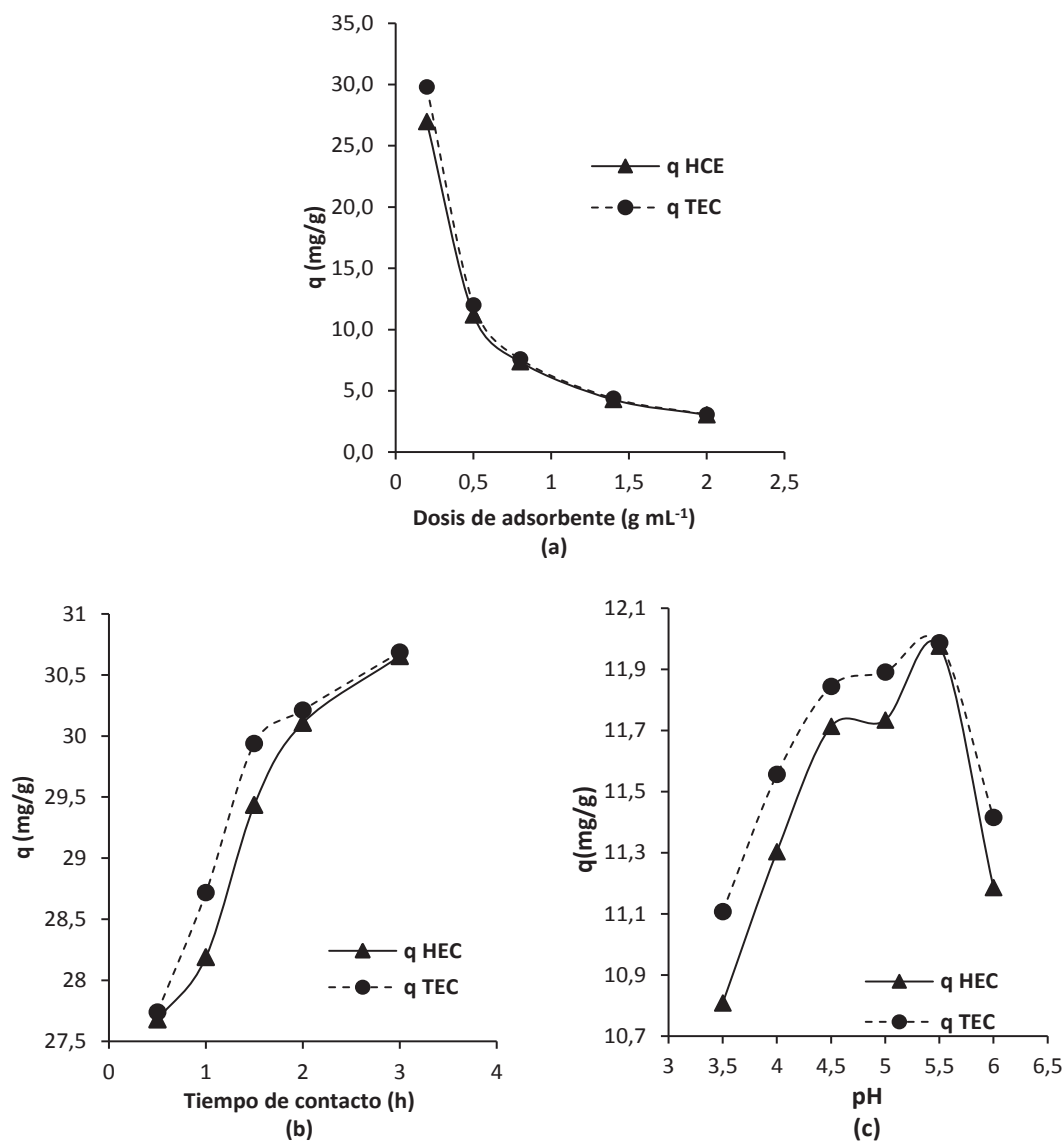


Figura 1. (a) Efectos de la concentración de adsorbente; (b) tiempo de contacto y (c) pH de la solución, sobre la capacidad de adsorción de Pb^{+2} , con hojas (q_{HEC}) y tallos (q_{TEC}) de *Eichhornia crassipes*.

mento de la concentración del metal en la solución, como consecuencia de la saturación de la superficie porosa de las biomásas con cationes de Pb^{+2} .

Las eficiencias de remoción respecto al tiempo de contacto obtenidas con *E. crassipes* son superiores a las referenciadas por Tello *et al.* (2015) utilizando *Salvinia biloba raddi*, quienes reportan remociones superiores a 90%, para tiempos de contacto de 24h y concentraciones iniciales de 5, 10 y 20ppm; y a las publicadas por Vera *et al.* (2016), en experimentos tipo batch con *Typha domingensis* y *Canna generalis*, en los cuales, se obtuvieron remociones de plomo

superiores a 90%, a las 21h de contacto y alcanzando la mayor remoción a las 93h de contacto, para concentraciones iniciales de 5, 10 y 15mg/L.

Efectos del pH de la solución: En figura 1c, se muestra la relación entre la capacidad de adsorción y el pH de la solución. El comportamiento de la curva indica que existe una mayor atracción entre los iones de Pb^{+2} y los grupos funcionales superficiales de TEC y HEC a valores de pH, en el rango 5,0 a 6,0 unidades, obteniéndose adsorciones máximas de $q_{TEC}=29,971\text{mg/g}$ y $q_{HEC}=29,941\text{mg/g}$, al pH 5,5.

En las curvas, se observa claramente que los pH ácidos reducen la capacidad del biomaterial para capturar y retener el plomo, como consecuencia de la solubilización del catión en la matriz acuosa y la hidrólisis del material biológico. A pH menores a 5,5, las cargas superficiales totales se vuelven positivas, generando una competencia entre H^+ y Pb^{+2} , consecuencia de una fuerza de repulsión que se forma entre ambos (Lodeiro *et al.* 2006) e inhibe la aproximación de los cationes metálicos.

A pH alcalinos superiores a 5,5, se forma $Pb(OH)_2$, generando la precipitación del metal (Lavado *et al.* 2010), lo cual, impide que los sitios de contacto en la superficie de la biomasa se enlacen con la especie química, inhibiendo el proceso de biosorción.

El efecto del pH evidenciado en el proceso experimental, se puede explicar en términos de pH del punto de carga cero (pHpzc), en el que la superficie del biosorbente es neutra. Cuando la biomasa se mantiene en una solución que tiene pH menor que pHpzc de biomasa, la protonación de ciertos grupos funcionales ocurre y la biomasa se comporta como una polimatriz cargada positivamente. Un aumento del pH por encima de este punto hace que los grupos funcionales en el tipo de biomasa se desprotonen y actúen como especies negativas (Abdel-Ghani & El-Chaghaby, 2014).

Eficiencias de remoción: En la tabla 1, se observa que el porcentaje de plomo removido con respecto a la concentración inicial $C_i=30,951$ ppm es alto para todos los ensayos analizados, alcanzando eficiencias máximas superiores al 96%, para valores de pH 5,5 y 99%, para tiempos de retención de 1,5h.

En cuanto al efecto de la dosis de adsorbente, los resultados obtenidos muestran que, a mayor dosis de biomasa mayor eficiencia de remoción de Pb^{+2} , alcanzando un porcentaje superior al 97%, al emplear concentraciones $\geq 0,4g/100mL$. Este incremento está relacionado con el aumento del área de contacto del sólido adsorbente y el número de los sitios de biosorción, disponibles en su superficie.

Las eficiencias de remoción de Pb^{+2} son similares a las reportadas por Óre *et al.* (2015): 97%, con 4g/L de marlo de maíz (*Zea mays*); por Ramírez & Enríquez (2015): 55%, con 1g de lignina (extraída de pseudotallo de plátano) hidratada con $NaNO_3$ 0,01M; por Atehortúa & Gartner (2013): 86,5 y 84,08% empleando 2g/L de *E. crassipes* sin modificar y con modificación térmica 200°C por 6h, respectivamente y por Cárdenas *et al.* (2013): 100 y 94,1% con 1g/100mL de las cepas fúngicas *Mucor rouxii* IM-80 y *Mucor rouxii* mutante.

El análisis factorial indica que la remoción de plomo con *E. crassipes* depende, principalmente, de la concentración de

Tabla 1. Concentraciones en equilibrio (C_e) y Eficiencias de remoción (%R) de Pb^{+2} usando biomasa de tallos (TEC) y hojas (HEC) de *Eichhornia crassipes*, como adsorbente.

Biosorbente		Ce TEC (mg/L)	% R TEC	Ce HEC (mg/L)	%R HEC
Dosis de adsorbente (g/L)	0,2	1,163	96,24	1,925	93,78
	0,5	0,935	96,98	1,557	94,97
	0,8	0,712	97,70	0,917	97,04
	1,4	0,431	98,61	0,742	97,60
	2	0,261	99,16	0,457	98,52
Tiempo de contacto (horas)	0,5	3,212	89,62	3,274	89,42
	1	2,234	92,78	2,763	91,07
	1,5	1,012	96,73	1,515	95,11
	2	0,739	97,61	0,845	97,27
	3	0,265	99,14	0,297	99,04
pH	3,5	3,183	89,72	3,931	87,30
	4	2,062	93,34	2,693	91,30
	4,5	1,341	95,67	1,669	94,61
	5	1,223	96,05	1,617	94,78
	5,5	0,984	96,82	1,012	96,73
	6	2,413	92,20	2,987	90,35

biomasa y el tiempo de contacto (Figura 2). La acidez de la solución genera una influencia significativa solo a valores de pH menores a 5,0; lo anterior indica, que el rango ideal de pH para la remoción de plomo con la biomasa utilizada está entre 5,0 y 6,0 unidades, confirmando que 5,5 es el valor óptimo tal y como se evidenció en los ensayos, a diferentes pH.

Las relaciones concentración de biomasa y tiempo de contacto indican que la adsorción se da a una alta tasa durante

los primeros 90 minutos, eliminando más del 97% del plomo en solución acuosa. El valor del pH no genera gran influencia sobre la biomasa al incrementar su concentración en la solución, observándose que las eficiencias son cercanas al 96%, con fluctuaciones de $\pm 1\%$.

De acuerdo con el comportamiento de las curvas, se determina que las condiciones ideales para la remoción de plomo con tallos y hojas de *E. crassipes* se obtienen al utilizar una

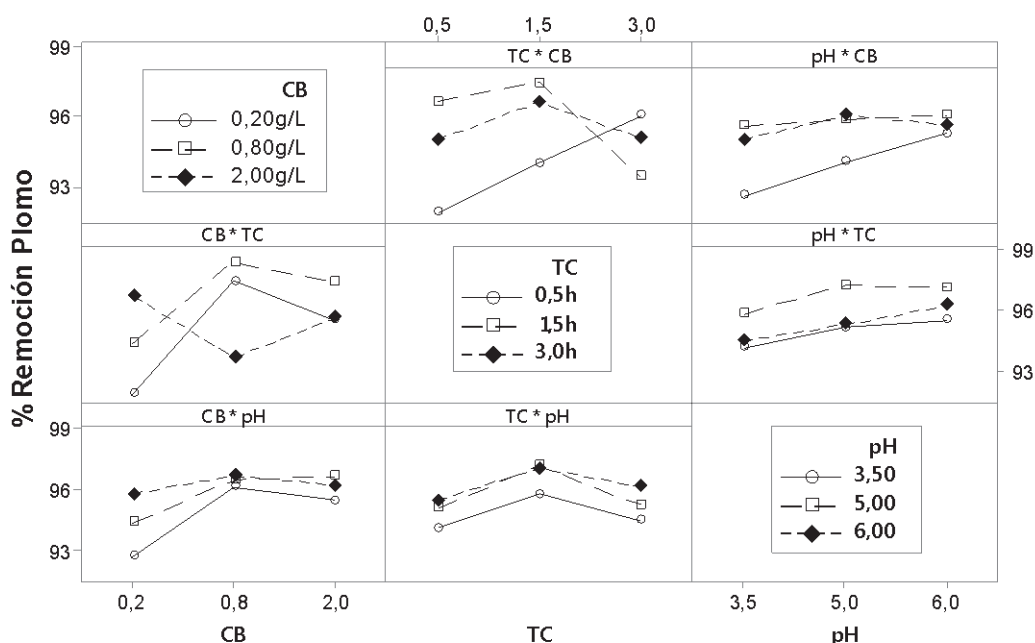


Figura 2. Interacción de las variables concentración de biomasa (CB), tiempo de contacto (TC) y pH en la remoción de plomo con *Eichhornia crassipes*.

concentración de 0,8g/L de biomasa, en una solución de pH ligeramente ácido, con valor óptimo de 5,5, durante un tiempo de contacto de 1,5h, características experimentales, para las cuales, se logra una eliminación de Pb^{+2} superior al 97%.

Isotermas de adsorción de plomo (Pb^{+2}): Los factores de correlación indican que los datos experimentales obtenidos en el proceso de adsorción de Pb^{+2} con hojas y tallos de *E. crassipes* se ajustan mejor al modelo de isoterma de Langmuir $R^2=0,9854$ y $R^2=0,9816$, respectivamente (Figura 3).

Los resultados obtenidos con el modelo de Langmuir indican que las biomazas de tallos y de hojas de *E. crassipes* presentan una superficie homogénea con un número específico de sitios activos que, al saturarse, inhiben el proceso de adsorción del plomo en solución. Asimismo, según este modelo (Tabla 2), las capacidades máximas de adsorción de Pb para tallos y para hojas son 172,4138mg/g y 131,5789mg/g, res-

pectivamente, empleando una dosis de 2g biomasa/200mL solución, pH 5,5 y tiempo de contacto de 24h.

Se establece también, que el enlace entre los sitios activos del adsorbente y el metal se da, principalmente, por fuerzas físicas, limitándose a la formación de una monocapa, en la cual, el número de especies metálicas adsorbidas no excede el total de sitios disponibles y no se considera ninguna reacción de desorción, que pueda tener lugar durante el proceso de remoción.

Por su parte, el modelo de Freundlich indica que existe una fuerte interacción de los iones de Pb^{+2} con los centros activos de los biosorbentes TEC $K_f= 20,912$ y $n=1,536$ y HEC $K_f=19,747$ y $n=1,627$, mientras que el análisis de los valores de R_L indican que existe un comportamiento isotérmico favorable de las biomazas $0 < R_L < 1$.

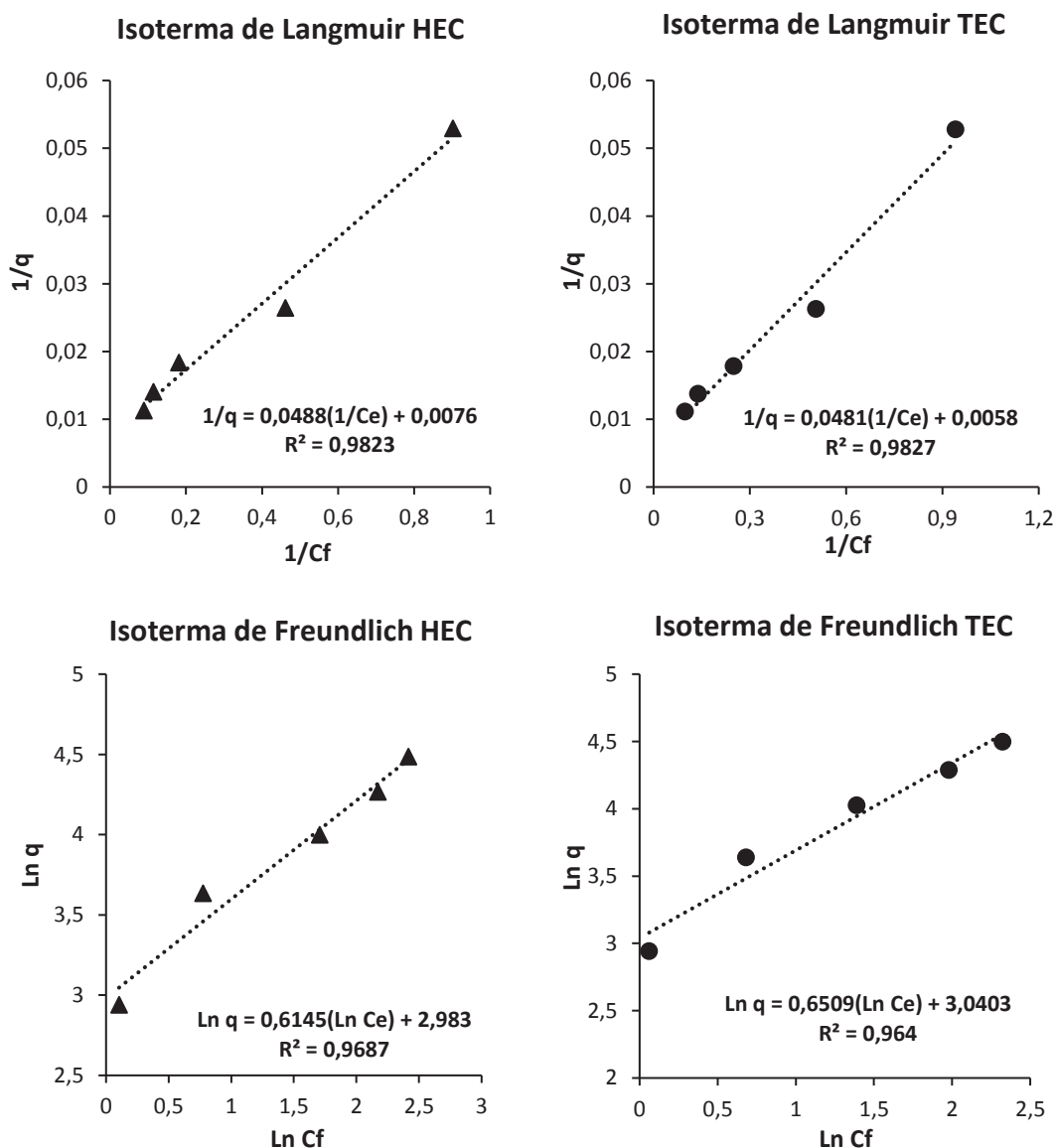


Figura 3. Modelo de isothermas de adsorción de Pb (II), con tallos (TEC) y hojas (HEC) de *Eichhornia crassipes*.

Tabla 2. Constantes de Langmuir y Freundlich para la adsorción de plomo en tallos y en hojas de *Eichhornia crassipes*, modificadas químicamente.

Adsorbente	Isoterma de Langmuir				Isoterma de Freundlich		
	q(mg/g)	b (mg/L)	r	RL	Kf (mg/g)	n	r
TEC	172,4138	8,8448	0,9827	0,00185	20,9115	1,5363	0,9640
HEC	131,5789	6,9210	0,9823	0,00328	19,7460	1,6273	0,9687

Si se comparan las capacidades de adsorción de *E. crassipes* con las de otros biomateriales que han sido usados para la remoción de plomo, tales como cáscara de yuca y ñame: $q_{\max}$ de 52,34 y 98,36mg/g, respectivamente (Tejada *et al.* 2016); bagazo de caña: $q_{\max}$ de 162 y 451mg/g para material sin modificar y modificado con ácido cítrico 0,6M, respectivamente (Tejada *et al.* 2015); carbón activado preparado con semilla de aguaje (*Miurita flexuosa*): $q_{\max}$ 74,8mg/g (Sun-Kou *et al.* 2014); Pasto (*Pennisetum clandestinum* hochst) modificado con H_2SO_4 a 1,25%: $q_{\max}$ =139,35mg/g (Maldonado *et al.* 2012), se establece que las biomásas TEC y HEC utilizadas en el presente estudio muestran un alto potencial para la remoción de plomo en solución acuosa.

Calcinación de biomasa residual: La curva de la figura 4 muestra que, al aumentar la temperatura de calcinación, la ceniza se hace más resistente a las soluciones ácidas, cuyo pH condiciona, de igual manera, el comportamiento del material calcinado. En todos los casos, la calcinación estabiliza el material residual, logrando una retención de plomo superior al 98%, para una concentración inicial de 100ppm; solo un pequeño porcentaje es liberado por efecto del ácido nítrico empleado, para desorber las cenizas.

La acidez de la solución lixiviante afecta la capacidad de retención de los iones, como consecuencia de la alteración en la estabilidad estructural del biomaterial, haciendo que las

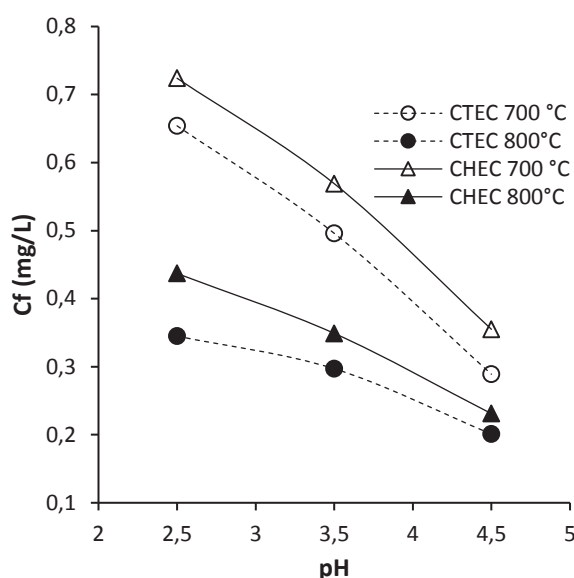


Figura 4. Desorción de plomo en cenizas de tallos (CTEC) y hojas (CHEC) de *Eichhornia crassipes*.

cadenas formadas entre los sitios activos de la pared celular y los cationes se fragmenten, por efecto de la presencia de iones hidronio H_3O^+ , con alta movilidad iónica, que compiten con el catión metálico (Navarro *et al.* 2006).

El comportamiento de las cenizas de TEC y HEC es similar a los reportados por Vizcaino & Fuentes (2015), quienes en ensayos de calcinación de algas rojas, cáscara de naranja y tuna, bajo condiciones similares de temperatura y de tiempo, obtuvieron una retención de plomo superior al 95%.

Los resultados del proceso de desorción indican que el biomaterial constituye una alternativa no solo para el proceso de eliminación del contaminante sino, además, para su almacenamiento y desactivación.

Basado en los resultados obtenidos en la investigación, se concluye que *E. crassipes* es una especie con gran capacidad para la fitorremediación de efluentes residuales contaminados con plomo. La matriz biológica presente en los tallos y las hojas de *E. crassipes* captura los iones Pb^{+2} , impidiendo su liberación y su movilidad, aun al someterla al ataque de soluciones con pH altamente ácidos, constituyéndola en una alternativa viable y económica para la descontaminación de aguas, con concentraciones de plomo ≤ 100 ppm.

Se recomienda realizar ensayos para evaluar la capacidad de regeneración de *E. crassipes* y su rendimiento en un segundo ciclo de biosorción, con el propósito de reutilizar el material biosorbente. Asimismo, se hace necesario realizar ensayos en sistemas de flujo continuo, que permitan establecer los tiempos de ruptura y saturación a diferentes velocidades

de flujo volumétrico, a fin de describir el comportamiento dinámico de las condiciones de operación y el rendimiento de la columna.

Agradecimientos: Los autores expresan su agradecimiento a la Universidad de La Guajira sede Fonseca y a los auxiliares de investigación Emerson Brito, Jain Duran y Gustavo Mejía, por su apoyo y compromiso en las fases de campo y laboratorio. **Conflictos de intereses:** El manuscrito fue preparado y revisado con la participación de los autores, quienes declaramos que no existe conflicto de intereses que ponga en riesgo la validez de los resultados presentados. **Financiación:** Esta investigación fue desarrollada con los recursos financieros aportados por los autores y con recursos técnicos aportados por la Universidad de La Guajira.

BIBLIOGRAFÍA

1. ABDEL-GHANI, N.; EL-CHAGHABY, G. 2014. Biosorption for metal ions removal from aqueous solution: A review of recent studies. *Int. J. Latest Res. Scienc. Techn.* 3(1):24-42.
2. ATEHORTÚA, E.; GARTNER, C. 2013. Estudios preliminares de la biomasa seca de *Eichhornia crassipes* como adsorbente de plomo y cromo en aguas. *Rev. Col. Materiales.* 4:81-92.
3. CÁRDENAS, J.; MOCTEZUMA, M.; ACOSTA, I.; MARTÍNEZ, V. 2013. Biosorción de Plomo (II) en solución por diferentes biomasas fungicas. *Rev. Latinoam. Recursos Naturales (México).* 9(1):57-61.
4. CHUQUILIN, R.; ROSALES, D. 2016. Estudio de la biosorción de Cd (II) Y Pb (II) usando como adsorbente *Nostoc sphaericum* Vaucher. *Rev. Soc. Quím. Perú.* 81(1):49-60.
5. CUIZANO, N.; NAVARRO, A. 2008. Biosorción de metales pesados: Posible solución a la contaminación a bajas concentraciones. *An. Quim.(España).* 104(2):120-125.
6. DELGADILLO, A.; GONZALEZ, C.; PRIETO, F.; VILLAGOMEZ, J.; ACEVEDO, O. 2011. Fitorremediación: una alternativa para eliminar la contaminación. *Trop. subtrop. agroecosyt.* 14(2): 597-612.
7. DÍAZ, A.; ARIAS, J.; GELVES, G.; MALDONADO, A.; LAVERDE, D.; PEDRAZA, J.; ESCALANTE, H. 2003. Biosorción de Fe, Al y Mn de drenajes ácidos de mina de carbón empleando algas marinas *Sargassum* sp. en procesos continuos. *Rev. Fac. Ingeniería UdeA. (Colombia).* (30):34-48.
8. GARCÍA, V.; BORJA, N.; GUZMAN, E.; YIPMANTIN, A.; MALDONADO, H. 2013. equilibrio de biosorción de plomo (II) y caracterización mediante FT-IR y SEM-EDAX en pectina reticulada proveniente de cáscaras de naranja. *Rev. Soc. Quím. Perú.* 79(3):256-264.
9. GUO, X.; SHAN, X.; ZHANG, S. 2007. Adsorption of metal ions on lignin. *J. Hazardous Materials.* 151(1):134-142.
10. LAVADO, C.; SUN KOU, M.; BENDEZÚ, S. 2010. Adsorción de plomo de efluentes industriales usando carbones activados con H_3PO_4 . *Rev. Soc. Quím. Perú.* 76(2):165-178. Disponible desde Internet en: <http://www.redalyc.org/pdf/3719/371937617008.pdf> (con acceso 25/07/2017).
11. LODEIRO, P.; BARRIADA, J.; HERRERO, R.; SASTRE DE VICENTE, M. 2006. The marine macroalga *Cystoseira baccata* as biosorbent for cadmium(II) and lead(II) removal: Kinetic and equilibrium studies. *Environmental Pollution.* 142(2):264-273. Disponible desde Internet en: <https://doi.org/10.1016/j.envpol.2005.10.001> (con acceso 25/07/2017).
12. MALDONADO, A.; LUQUE, C.; URQUIZO, D. 2012. Biosorción de plomo de aguas contaminadas utilizando *Pennisetum clandestinum* Hochst (kikuyo). *Rev. Latinoam. Metal. Mat (Venezuela).* 4:52-57.
13. MCCABE, W.; SMITH, J.; HARRIOTT, P. 1998. Operaciones Unitarias en ingeniería química. (Cuarta edición ed.). Madrid (España): Mc Graw Hill. 1095p.
14. MURITHI, G.; ONINDO, C.; WAMBU, E.W.; MUTHAKIAC, G.K. 2014. Removal of Cadmium(II) Ions from Water by Adsorption using Water Hyacinth (*Eichhornia crassipes*) Biomass. *BioResources.* 9(2):3613-3631.
15. NAVARRO, A.; RAMOS, K.; CAMPOS, K.; MALDONADO, H. 2006. Elucidación del efecto del pH en la adsorción de metales pesados mediante biopolímeros naturales: Cationes divalentes y superficies activas. *Rev. Iberoam. Polímeros (País Vasco).* 7(2):113-126. Disponible desde Internet en: <http://www.reviberpol.iibcaudo.com.ve/pdf/MAY06/navarro.pdf> (con acceso 25/07/2017).
16. ÓRE, F.; LAVADO, C.; BENDEZÚ, S. 2015. Biosorción de Pb (II) de aguas residuales de mina usando el marlo de maíz (*Zea mays*). *Rev. Soc. Quím. Perú.* 81(2):122-134.

17. RAMÍREZ, J.; ENRÍQUEZ, M. 2015. Remoción de plomo (II) usando lignina obtenida a partir del procesamiento del seudotallo de plátano. *Acta Agronómica*. 64(3):209-213.
18. RUBIO, C.; GUTIÉRREZ, A.; MARTÍN IZQUIERDO, R.; REVERT, C.; LOZANO, G.; HARDISSON, A. 2004. El plomo como contaminante alimentario. *Rev. Toxicología (España)*. 21:72-80. Disponible desde Internet en: <http://www.fmed.uba.ar/depto/toxico1/articulos/7.pdf> (con acceso 25/07/2017).
19. SUN-KOU, M.; OBREGON, D.; PINEDO, A.; PAREDES, A.; AYLAS, J. 2014. Adsorción de metales pesados empleando carbones activados preparados a partir de semillas de aguaje. *Rev Soc Quím Perú*. 80(4):225-236.
20. TEJADA, C.; MONTIEL, Z.; ACEVEDO, D. 2016. Aprovechamiento de cáscaras de yuca y ñame para el tratamiento de aguas residuales contaminadas con Pb(II). *Inf. tecnol (Chile)*. 27(1):9-20. Disponible desde Internet en: <http://www.scielo.cl/pdf/infotec/v27n1/art03.pdf> (con acceso 25/07/2017).
21. TEJADA, C.; RUIZ, E.; GALLO, J.; MOSCOTE, J. 2015. Evaluación de la biosorción con bagazo de palma africana para la eliminación de Pb(II) en solución. *Prospect. (Colombia)*. 13(1):59-67. Disponible desde Internet en: <http://dx.doi.org/10.15665/rp.v13i1.360> (con acceso 25/07/2017).
22. TELLO, W.; SALVATIERRA, L.; PÉREZ, L. 2015. Evaluación de los mecanismos de eliminación de Pb²⁺ en sistemas de fitorremediación en lotes operados con *Salvinia biloba raddi* (acordeón de agua). *Energeia*. 13(13): 10-17.
23. VERA, K.; RAMOS, K.; CAMARGO, E.; ANDRADE, C.; NUÑEZ, M.; DELGADO, J.; MORALES, E. 2016. Fitorremediación de aguas residuales con alto contenido de plomo utilizando *Typha dominguensis* y *Canna generalis*. *Rev. Téc. Ing. Univ. Zulia*. 39(2):88-95.
24. VIZCAINO, L.; FUENTES, N. 2015. Biosorción de Cd, Pb y Zn por biomasa pretratada de algas roja, cáscara de naranja y tuna. *Ciencia Ingeniería Neogranadina (Colombia)*. 25(1):43-60.

Recibido: Febrero 27 de 2017

Aceptado: Nov. 19 de 2017

Cómo citar:

Vizcaíno Mendoza, L.; Fuentes Molina, N.; González Fragozo, H. 2017. Adsorción de plomo (II) en solución acuosa con tallos y hojas de *Eichhornia crassipes*. *Rev. U.D.C.A Act. & Div. Cient.* 20(2): 435-444.