

Teoría del Quimiostato

Salomé Martínez¹ Héctor Ramírez C.¹

¹DIM & CMM, Universidad de Chile, Santiago de Chile

Curso MA45C: Ecología Matemática 2007

Planificación

- 1 Introducción
- 2 El Modelo del Quimiostato
- 3 Estudio de Equilibrios para el Modo Continuo

El Quimiostato

- El **quimiostato** es un aparato de laboratorio usado para diversos experimentos con microorganismos.
- Reproduce experimentalmente una amplia variedad de sistemas que van desde lagos hasta plantas de tratamiento de aguas, pasando por numerosas aplicaciones productivas.
- Podemos describirlo (de manera muy general) como un recipiente con una apertura para que el flujo de material *estéril* entre y una salida para que el flujo resultante del proceso salga (microorganismos, estéril o nutriente, desechos, etc.)
- El aparato (y el término *chemostat*) fue inventado por Novick y Szilard'50; El *bactogène* es un aparato virtualmente idéntico desarrollado simultáneamente por Monod'50.
- La teoría matemática del quimiostato en ausencia de retardo es bien conocida (ver Spicer'55 y Smith and Waltman'95).

El Quimiostato

- El **quimiostato** es un aparato de laboratorio usado para diversos experimentos con microorganismos.
- Reproduce experimentalmente una amplia variedad de sistemas que van desde lagos hasta plantas de tratamiento de aguas, pasando por numerosas aplicaciones productivas.
- Podemos describirlo (de manera muy general) como un recipiente con una apertura para que el flujo de material *estéril* entre y una salida para que el flujo resultante del proceso salga (microorganismos, estéril o nutriente, desechos, etc.)
- El aparato (y el término *chemostat*) fue inventado por Novick y Szilard'50; El *bactogène* es un aparato virtualmente idéntico desarrollado simultáneamente por Monod'50.
- La teoría matemática del quimiostato en ausencia de retardo es bien conocida (ver Spicer'55 y Smith and Waltman'95).

El Quimiostato

- El **quimiostato** es un aparato de laboratorio usado para diversos experimentos con microorganismos.
- Reproduce experimentalmente una amplia variedad de sistemas que van desde lagos hasta plantas de tratamiento de aguas, pasando por numerosas aplicaciones productivas.
- Podemos describirlo (de manera muy general) como un recipiente con una apertura para que el flujo de material *estéril* entre y una salida para que el flujo resultante del proceso salga (microorganismos, estéril o nutriente, desechos, etc.)
- El aparato (y el término *chemostat*) fue inventado por Novick y Szilard'50; El *bactogène* es un aparato virtualmente idéntico desarrollado simultáneamente por Monod'50.
- La teoría matemática del quimiostato en ausencia de retardo es bien conocida (ver Spicer'55 y Smith and Waltman'95).

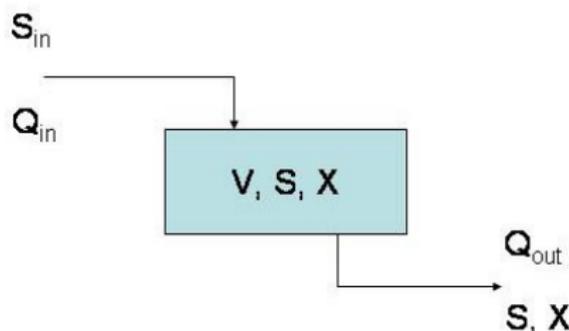
El Quimiostato

- El **quimiostato** es un aparato de laboratorio usado para diversos experimentos con microorganismos.
- Reproduce experimentalmente una amplia variedad de sistemas que van desde lagos hasta plantas de tratamiento de aguas, pasando por numerosas aplicaciones productivas.
- Podemos describirlo (de manera muy general) como un recipiente con una apertura para que el flujo de material *estéril* entre y una salida para que el flujo resultante del proceso salga (microorganismos, estéril o nutriente, desechos, etc.)
- El aparato (y el término *chemostat*) fue inventado por Novick y Szilard'50; El *bactogène* es un aparato virtualmente idéntico desarrollado simultáneamente por Monod'50.
- La teoría matemática del quimiostato en ausencia de retardo es bien conocida (ver Spicer'55 y Smith and Waltman'95).

El Quimiostato

- El **quimiostato** es un aparato de laboratorio usado para diversos experimentos con microorganismos.
- Reproduce experimentalmente una amplia variedad de sistemas que van desde lagos hasta plantas de tratamiento de aguas, pasando por numerosas aplicaciones productivas.
- Podemos describirlo (de manera muy general) como un recipiente con una apertura para que el flujo de material *estéril* entre y una salida para que el flujo resultante del proceso salga (microorganismos, estéril o nutriente, desechos, etc.)
- El aparato (y el término *chemostat*) fue inventado por Novick y Szilard'50; El *bactogène* es un aparato virtualmente idéntico desarrollado simultáneamente por Monod'50.
- La teoría matemática del quimiostato en ausencia de retardo es bien conocida (ver Spicer'55 y Smith and Waltman'95).

Distintos Tipos de Bioreactores

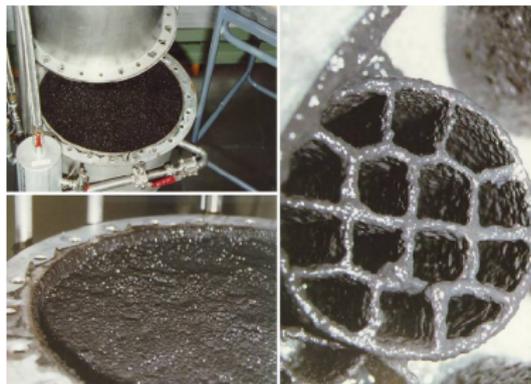


- Modo Continuo o Quimiostato: Flujos $Q_{in} = Q_{out} \neq 0$ y volumen V constante.
- Modo Semi-continuo (o fedbatch): $Q_{in} \neq 0$, $Q_{out} = 0$ y V varía.
- Modo Discontinuo (o batch) : $Q_{in} = 0$, $Q_{out} = 0$ y V constante.
- X y S representan las concentraciones de los microorganismos y del nutriente, respectivamente.
- S_{in} es la concentración del nutriente en el flujo entrante.

Quimiostatos Industriales



Quimiostatos de Laboratorio



Hipótesis Fundamentales para el Modelo del Quimiostato

- El recipiente del quimiostato está perfectamente mezclado, es decir: el nutriente esta uniformemente distribuido y, en caso de haber más de una especie de microorganismo, estas tienen el mismo acceso al nutriente.
- Así, es razonable pensar que lo que se consume es proporcional a la cantidad de microorganismos, es decir:

$$\text{consumo} = \mu(S) VX, \quad \text{con } \mu(S) \geq 0, \mu(0) = 0.$$

- El crecimiento de los microorganismos es proporcional a lo que se consume. La constante de proporcionalidad será denotada por Y . Esta hipótesis esta validada empíricamente.

Hipótesis Fundamentales para el Modelo del Quimiostato

- El recipiente del quimiostato está perfectamente mezclado, es decir: el nutriente esta uniformemente distribuido y, en caso de haber más de una especie de microorganismo, estas tienen el mismo acceso al nutriente.
- Así, es razonable pensar que lo que se consume es proporcional a la cantidad de microorganismos, es decir:

$$\text{consumo} = \mu(S) VX, \quad \text{con } \mu(S) \geq 0, \mu(0) = 0.$$

- El crecimiento de los microorganismos es proporcional a lo que se consume. La constante de proporcionalidad será denotada por Y . Esta hipótesis esta validada empíricamente.

Hipótesis Fundamentales para el Modelo del Quimiostato

- El recipiente del quimiostato está perfectamente mezclado, es decir: el nutriente esta uniformemente distribuido y, en caso de haber más de una especie de microorganismo, estas tienen el mismo acceso al nutriente.
- Así, es razonable pensar que lo que se consume es proporcional a la cantidad de microorganismos, es decir:

$$\text{consumo} = \mu(S) VX, \quad \text{con } \mu(S) \geq 0, \mu(0) = 0.$$

- El crecimiento de los microorganismos es proporcional a lo que se consume. La constante de proporcionalidad será denotada por Y . Esta hipótesis esta validada empíricamente.

El Modelo del Quimiostato

Ecuaciones de balance de masa para XV y SV nos llevan a escribir el modelo de quimiostato como sigue:

$$\begin{cases} \dot{s} &= \frac{Q_{in}}{V}(s_{in} - s) - \mu(s)x, \\ \dot{x} &= [Y\mu(s) - \frac{Q_{in}}{V}]x, \\ \dot{V} &= Q_{in} - Q_{out}. \end{cases}$$

Aquí $(s, x, Q_{in}, Q_{out}, V) \in \mathcal{D} = \mathbb{R}_{++}^2 \times [0, Q_{max}] \times [0, Q_{max}] \times [0, V_{max}]$, y donde

- 1) $s(t)$ y s_{in} son las concentraciones del nutriente al tiempo t y en el flujo entrante, respectivamente (microgramos por milímetro³; t en horas),
- 2) $x(t)$ es la concentración de la especie al tiempo t (células por milímetro³),
- 3) Q_{in} y Q_{out} son los flujos de entrada y salida, respectivamente (en m³/horas),
- 4) V es el volumen del recipiente (en m³),

El Modelo del Quimiostato

Ecuaciones de balance de masa para XV y SV nos llevan a escribir el modelo de quimiostato como sigue:

$$\begin{cases} \dot{s} &= \frac{Q_{in}}{V}(s_{in} - s) - \mu(s)x, \\ \dot{x} &= [Y\mu(s) - \frac{Q_{in}}{V}]x, \\ \dot{V} &= Q_{in} - Q_{out}. \end{cases}$$

Aquí $(s, x, Q_{in}, Q_{out}, V) \in \mathcal{D} = \mathbb{R}_{++}^2 \times [0, Q_{max}] \times [0, Q_{max}] \times [0, V_{max}]$, y donde

- 5) $D = Q_{in}/V$ es la tasa de dilución del quimiostato (horas^{-1}),
- 6) $\mu(\cdot)$ representa la tasa de crecimiento de la especie (horas^{-1}),
- 7) Y es la constante de la producción de la especie (células por microgramos de nutriente).

El Modelo del Quimiostato

Con los cambios de variable:

$$\bar{s} = \frac{s}{s_{in}}, \quad \bar{x} = \frac{x}{s_{in}Y}, \quad \bar{\mu}(\bar{s}) = Y\mu(s_{in}\bar{s}),$$

el modelo de quimiostato se reescribe como sigue:

$$\begin{cases} \dot{\bar{s}} &= \frac{Q_{in}}{V}(1 - \bar{s}) - \bar{\mu}(\bar{s})\bar{x}, \\ \dot{\bar{x}} &= [\bar{\mu}(\bar{s}) - \frac{Q_{in}}{V}]\bar{x}, \\ \dot{V} &= Q_{in} - Q_{out}. \end{cases}$$

Aquí $(s, x, Q_{in}, Q_{out}, V) \in \mathcal{D} = \mathbb{R}_{++}^2 \times [0, Q_{\max}] \times [0, Q_{\max}] \times [0, V_{\max}]$.

El Modelo del Quimiostato

Con los cambios de variable:

$$\bar{s} = \frac{s}{s_{in}}, \quad \bar{x} = \frac{x}{s_{in}Y}, \quad \bar{\mu}(\bar{s}) = Y\mu(s_{in}\bar{s}),$$

el modelo de quimiostato se reescribe como sigue:

$$\begin{cases} \dot{\bar{s}} &= \frac{Q_{in}}{V}(1 - \bar{s}) - \bar{\mu}(\bar{s})\bar{x}, \\ \dot{\bar{x}} &= [\bar{\mu}(\bar{s}) - \frac{Q_{in}}{V}]\bar{x}, \\ \dot{V} &= Q_{in} - Q_{out}. \end{cases}$$

Aquí $(s, x, Q_{in}, Q_{out}, V) \in \mathcal{D} = \mathbb{R}_{++}^2 \times [0, Q_{\max}] \times [0, Q_{\max}] \times [0, V_{\max}]$.

Utilidades de los Distintos Modos

- Mono Continuo ($Q_{in} = Q_{out}$ y $V = \text{constante}$):
 - + Trata lo que esta llegando en el tiempo t (no se necesita “almacenamiento”).
 - Proceso es menos eficiente pues hay menos control sobre la concentración del nutriente.
 - Riesgo de contaminación del proceso.
- Mono Semi-continuo ($Q_{in} \neq 0$, $Q_{out} = 0$ y V varía):
 - + Se puede adaptar el proceso a las necesidades del microorganismo.
 - + Proceso es más eficiente.
 - Requiere “almacenamiento”.
 - Riesgo de contaminación del proceso.
- Mono Discontinuo ($Q_{in} = 0$, $Q_{out} = 0$ y V constante):
 - + Proceso es más eficiente.
 - + No hay riesgo de contaminación del proceso.
 - Requiere “almacenamiento”.

Utilidades de los Distintos Modos

- Mono Continuo ($Q_{in} = Q_{out}$ y $V = \text{constante}$):
 - + Trata lo que esta llegando en el tiempo t (no se necesita “almacenamiento”).
 - Proceso es menos eficiente pues hay menos control sobre la concentración del nutriente.
 - Riesgo de contaminación del proceso.
- Mono Semi-continuo ($Q_{in} \neq 0$, $Q_{out} = 0$ y V varía):
 - + Se puede adaptar el proceso a las necesidades del microorganismo.
 - + Proceso es más eficiente.
 - Requiere “almacenamiento”.
 - Riesgo de contaminación del proceso.
- Mono Discontinuo ($Q_{in} = 0$, $Q_{out} = 0$ y V constante):
 - + Proceso es más eficiente.
 - + No hay riesgo de contaminación del proceso.
 - Requiere “almacenamiento”.

Utilidades de los Distintos Modos

- Mono Continuo ($Q_{in} = Q_{out}$ y $V = \text{constante}$):
 - + Trata lo que esta llegando en el tiempo t (no se necesita “almacenamiento”).
 - Proceso es menos eficiente pues hay menos control sobre la concentración del nutriente.
 - Riesgo de contaminación del proceso.
- Mono Semi-continuo ($Q_{in} \neq 0$, $Q_{out} = 0$ y V varía):
 - + Se puede adaptar el proceso a las necesidades del microorganismo.
 - + Proceso es más eficiente.
 - Requiere “almacenamiento”.
 - Riesgo de contaminación del proceso.
- Mono Discontinuo ($Q_{in} = 0$, $Q_{out} = 0$ y V constante):
 - + Proceso es más eficiente.
 - + No hay riesgo de contaminación del proceso.
 - Requiere “almacenamiento”.

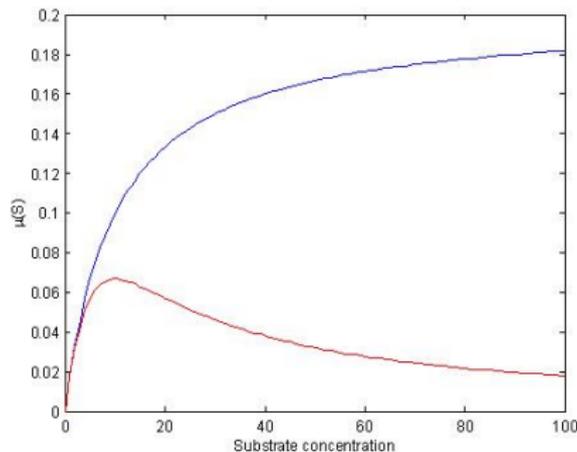
Distintas Funciones para la Tasa de Crecimiento

- Consideramos funciones de crecimiento del tipo Monod (1942):

$$\mu(s) = \frac{ms}{a+s}.$$

- y del tipo Haldane (1968):

$$\mu(s) = \frac{ms}{s^2/a_1 + s + a_2}.$$



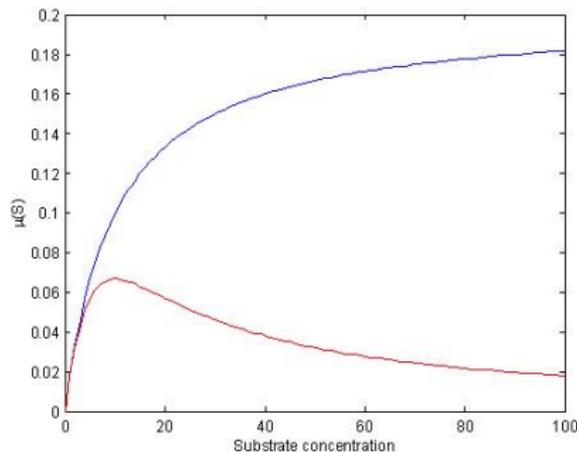
Distintas Funciones para la Tasa de Crecimiento

- Consideramos funciones de crecimiento del tipo Monod (1942):

$$\mu(s) = \frac{ms}{a + s}.$$

- y del tipo Haldane (1968):

$$\mu(s) = \frac{ms}{s^2/a_1 + s + a_2}.$$



Equilibrios para el Reactor Continuo

Consideremos el modo continuo $Q_{in} = Q_{out} = Q$ y V no varía:

$$\begin{cases} \dot{s} &= \frac{Q_{in}}{V}(1-s) - \mu(s)x, \\ \dot{x} &= [\mu(s) - \frac{Q_{in}}{V}]x, \\ V &\text{constante.} \end{cases}$$

Teorema

Supongamos que μ es C^1 , acotada y satisface

$$\mu(0) = 0 \quad \text{y} \quad \mu(s) > 0 \quad \text{para todo } s > 0$$

Entonces

- El dominio $(x, s) \in \mathbb{R}_+^2$ es invariante.
- Cada trayectoria $(x(t), s(t))$ es acotada.
- Para los equilibrios x^* y s^* se tiene que $x^* + s^* = s_{in} = 1$.
- Estos equilibrios son: $(x^*, s^*) = (0, s_{in})$ (washout) y $(x^*, s^*) = (s_{in} - \lambda, \lambda) =: E$, donde $\mu(\lambda) = D := Q_{in}/V$.

Equilibrios para el Reactor Continuo

Consideremos el modo continuo $Q_{in} = Q_{out} = Q$ y V no varía:

$$\begin{cases} \dot{s} &= \frac{Q_{in}}{V}(1-s) - \mu(s)x, \\ \dot{x} &= [\mu(s) - \frac{Q_{in}}{V}]x, \\ V & \text{constante.} \end{cases}$$

Teorema

Supongamos que μ es C^1 , acotada y satisface

$$\mu(0) = 0 \quad \text{y} \quad \mu(s) > 0 \quad \text{para todo } s > 0$$

Entonces

- El dominio $(x, s) \in \mathbb{R}_+^2$ es invariante.
- Cada trayectoria $(x(t), s(t))$ es acotada.
- Para los equilibrios x^* y s^* se tiene que $x^* + s^* = s_{in} = 1$.
- Estos equilibrios son: $(x^*, s^*) = (0, s_{in})$ (washout) y $(x^*, s^*) = (s_{in} - \lambda, \lambda) =: E$, donde $\mu(\lambda) = D := Q_{in}/V$.

Equilibrios para el Reactor Continuo

Consideremos el modo continuo $Q_{in} = Q_{out} = Q$ y V no varía:

$$\begin{cases} \dot{s} &= \frac{Q_{in}}{V}(1-s) - \mu(s)x, \\ \dot{x} &= [\mu(s) - \frac{Q_{in}}{V}]x, \\ V & \text{constante.} \end{cases}$$

Teorema

Supongamos que μ es C^1 , acotada y satisface

$$\mu(0) = 0 \quad \text{y} \quad \mu(s) > 0 \quad \text{para todo } s > 0$$

Entonces

- El dominio $(x, s) \in \mathbb{R}_+^2$ es invariante.
- Cada trayectoria $(x(t), s(t))$ es acotada.
- Para los equilibrios x^* y s^* se tiene que $x^* + s^* = s_{in} = 1$.
- Estos equilibrios son: $(x^*, s^*) = (0, s_{in})$ (washout) y $(x^*, s^*) = (s_{in} - \lambda, \lambda) =: E$, donde $\mu(\lambda) = D := Q_{in}/V$.

Equilibrios para el Reactor Continuo

Consideremos el modo continuo $Q_{in} = Q_{out} = Q$ y V no varía:

$$\begin{cases} \dot{s} &= \frac{Q_{in}}{V}(1-s) - \mu(s)x, \\ \dot{x} &= [\mu(s) - \frac{Q_{in}}{V}]x, \\ V & \text{constante.} \end{cases}$$

Teorema

Supongamos que μ es C^1 , acotada y satisface

$$\mu(0) = 0 \quad \text{y} \quad \mu(s) > 0 \quad \text{para todo } s > 0$$

Entonces

- El dominio $(x, s) \in \mathbb{R}_+^2$ es invariante.
- Cada trayectoria $(x(t), s(t))$ es acotada.
- Para los equilibrios x^* y s^* se tiene que $x^* + s^* = s_{in} = 1$.
- Estos equilibrios son: $(x^*, s^*) = (0, s_{in})$ (washout) y $(x^*, s^*) = (s_{in} - \lambda, \lambda) =: E$, donde $\mu(\lambda) = D := Q_{in}/V$.

Equilibrios para el Reactor Continuo

Consideremos el modo continuo $Q_{in} = Q_{out} = Q$ y V no varía:

$$\begin{cases} \dot{s} &= \frac{Q_{in}}{V}(1-s) - \mu(s)x, \\ \dot{x} &= [\mu(s) - \frac{Q_{in}}{V}]x, \\ V & \text{constante.} \end{cases}$$

Teorema

Supongamos que μ es C^1 , acotada y satisface

$$\mu(0) = 0 \quad \text{y} \quad \mu(s) > 0 \quad \text{para todo } s > 0$$

Entonces

- El dominio $(x, s) \in \mathbb{R}_+^2$ es invariante.
- Cada trayectoria $(x(t), s(t))$ es acotada.
- Para los equilibrios x^* y s^* se tiene que $x^* + s^* = s_{in} = 1$.
- Estos equilibrios son: $(x^*, s^*) = (0, s_{in})$ (washout) y $(x^*, s^*) = (s_{in} - \lambda, \lambda) =: E$, donde $\mu(\lambda) = D := Q_{in}/V$.

Estabilidad de los Equilibrios para el Reactor Continuo

Teorema (Caso μ Monod)

- Si $\mu(s_{in}) \leq D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{in}) > D$ entonces entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E).

Teorema (Caso μ Haldane)

- Si $\mu(s_{max}) < D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{max}) > D \geq \mu(s_{in})$ entonces hay tres equilibrios: dos estables y un inestable.
- Si $D < \mu(s_{in})$ entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E), como en el caso Monod.

Estabilidad de los Equilibrios para el Reactor Continuo

Teorema (Caso μ Monod)

- Si $\mu(s_{in}) \leq D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{in}) > D$ entonces entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E).

Teorema (Caso μ Haldane)

- Si $\mu(s_{max}) < D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{max}) > D \geq \mu(s_{in})$ entonces hay tres equilibrios: dos estables y un inestable.
- Si $D < \mu(s_{in})$ entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E), como en el caso Monod.

Estabilidad de los Equilibrios para el Reactor Continuo

Teorema (Caso μ Monod)

- Si $\mu(s_{in}) \leq D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{in}) > D$ entonces entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E).

Teorema (Caso μ Haldane)

- Si $\mu(s_{max}) < D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{max}) > D \geq \mu(s_{in})$ entonces hay tres equilibrios: dos estables y un inestable.
- Si $D < \mu(s_{in})$ entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E), como en el caso Monod.

Estabilidad de los Equilibrios para el Reactor Continuo

Teorema (Caso μ Monod)

- Si $\mu(s_{in}) \leq D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{in}) > D$ entonces entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E).

Teorema (Caso μ Haldane)

- Si $\mu(s_{max}) < D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{max}) > D \geq \mu(s_{in})$ entonces hay tres equilibrios: dos estables y un inestable.
- Si $D < \mu(s_{in})$ entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E), como en el caso Monod.

Estabilidad de los Equilibrios para el Reactor Continuo

Teorema (Caso μ Monod)

- Si $\mu(s_{in}) \leq D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{in}) > D$ entonces entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E).

Teorema (Caso μ Haldane)

- Si $\mu(s_{max}) < D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{max}) > D \geq \mu(s_{in})$ entonces hay tres equilibrios: dos estables y un inestable.
- Si $D < \mu(s_{in})$ entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E), como en el caso Monod.

Estabilidad de los Equilibrios para el Reactor Continuo

Teorema (Caso μ Monod)

- Si $\mu(s_{in}) \leq D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{in}) > D$ entonces entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E).

Teorema (Caso μ Haldane)

- Si $\mu(s_{max}) < D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{max}) > D \geq \mu(s_{in})$ entonces hay tres equilibrios: dos estables y un inestable.
- Si $D < \mu(s_{in})$ entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E), como en el caso Monod.

Estabilidad de los Equilibrios para el Reactor Continuo

Teorema (Caso μ Monod)

- Si $\mu(s_{in}) \leq D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{in}) > D$ entonces entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E).

Teorema (Caso μ Haldane)

- Si $\mu(s_{max}) < D$ entonces sólo hay un equilibrio: washout, el cual es asintóticamente estable.
- Si $\mu(s_{max}) > D \geq \mu(s_{in})$ entonces hay tres equilibrios: dos estables y un inestable.
- Si $D < \mu(s_{in})$ entonces hay dos equilibrios: un inestable (washout) y un estable (E), como en el caso Monod.