2014 年第 42 卷第 1 期 Vol. 42. No. 1,2014

芽孢杆菌 SeRB-2 还原亚硒酸盐的动力学研究

袁永强^{1,2},朱建明^{1,*},刘丛强^{1,*},雷 磊^{1,2}

(1. 中国科学院地球化学研究所,贵阳 550002;2. 中国科学院大学,北京 100049)

摘 要:微生物还原亚硒酸盐的动力学研究具有重要的现实意义,可以为 Se(IV)污染场地的微生物修复设计提供理论依据。 本文研究了兼性厌氧菌 *Bacillus* sp. SeRB-2 对亚硒酸钠的还原动力学。通过指数方程模型、对数方程模型和米氏方程模型 的分析可知,Se(IV)的细菌还原符合一级反应动力学,还原反应主要集中在对数期和稳定生长前期,米氏方程模型能更好的 反映细菌对亚硒酸盐的还原过程。通过对不同 Se(IV)浓度下的米氏常数(K_m)和最大反应速率(V_{max})的分析发现,当 Se(IV) 浓度较低时,K_m 值较小,V_{max}值较大,这表明 Se(IV)浓度越低,还原亚硒酸盐的酶与 Se(IV)的结合能力越强,此时细菌对亚硒 酸盐的还原速率越大、还原效率也越高。在本研究中,当 Se(IV)浓度为 1 mmol/L 时,其还原效率最高可达 90%,能够有效去 除或降低 Se(IV)污染,说明该菌在 Se(IV)污染场地的生物修复上具有应用潜力。

关键词:细菌;还原;亚硒酸盐;动力学;参数

中图分类号:O643 文献标识码: A 文章编号:1672-9250(2014)01-0047-08

硒是人体和动物必需的微量元素,但硒摄入量 高时又是有害的^[1]。环境中含硒岩石的风化、化石 燃料燃烧、石油冶炼、工农业排水及矿业开采都会 造成局部地区硒浓度的升高,导致硒污染^[2,3],从 而影响生态系统的正常运行及危害人体健康。硒 的毒性与生物可利用性与硒的价态与浓度有关^[4]。 环境中的硒,一般以一II、0、+IV、+VI 四种价态存 在,其中 Se(IV)易溶于水、易于迁移、毒性最强,对 环境与生态的危害较大,是硒污染重点关注对象 之一^[5]。

环境中微生物在硒的地球化学循环和形态转 化中发挥着重要作用^[6,7],包括细菌在内的多种微 生物能将可溶的亚硒酸盐、硒酸盐转化为不可溶的 元素硒、并沉淀下来^[3,5,8-10]。细菌还原硒氧离子 为元素硒的行为对硒的地球化学循环有重要意义。 元素硒不溶于水且毒性低可以作为硒污染地区生 物修复的一种有效方法^[9,11],国外已经开展了该方 法的实际应用,如美国加利福尼亚州圣华金河谷硒 污染水体、土壤的微生物(细菌)修复,在初始浓度 不超过1mmol/L时,平均约70%以上的硒被还原, 实践表明处理效果比较理想^[12,13]。近年来,国内也 开展了硒氧离子细菌还原的研究^[14,15],然而,目前 有关微生物还原的亚硒酸盐动力学研究还比较少。

本文重点研究了兼性厌氧菌 Bacillus sp. SeRB-2 对亚硒酸钠的还原动力学。通过动力学模型研究,确定了细菌还原亚硒酸盐的动力学参数, 得到了动力学方程。从而量化表达了细菌还原亚 硒酸盐的过程。

1 材料与方法

1.1 实验材料和试剂

实验菌株(Bacillus sp. SeRB-2,简称 SeRB-2):分离自湖北恩施渔塘坝高硒碳质泥岩,根据《伯 杰氏细菌鉴定手册》^[16],可知该芽孢杆菌属以好氧 或兼性厌氧菌为主,又该菌在有氧、无氧条件下都 能生长,故该菌为兼性厌氧菌,酶的最适温度 为 37℃。

亚硒酸钠(Na₂SeO₃ • 2H₂O)储备液(100 mmol/L):称取1.7829g的,溶于100mL去离子水 中,使用无菌滤头(0.22 μm)过滤、备用。

收稿日期:2013-03-20;改回日期:2013-05-26

基金项目:国家自然科学基金创新群体项目(41021062),中国科学院知识创新工程重要方向项目(KZCX2-EW-102),国家自然科学基金项目 (41173030).

第一作者简介:袁永强(1982-),男,博士研究生,研究方向为环境地球化学。E-mail:huayang1202@sohu com.

^{*}通讯作者:朱建明,E-mail:zhujianming@vip, gyig ac. cn;刘丛强,E-mail:liucongqiang@vip, gyig ac. cn.

1.2 培养基和培养条件

酵母膏葡萄糖培养基(简称 YEG 培养基)(10 g/L):酵母提取物 10 g、葡萄糖 10 g,去离子水 1000 mL,pH 约为 7.0。所有培养基均在 121℃、高压蒸 汽灭菌 30 min。

1.3 细菌还原亚硒酸盐的动力学实验

1.3.1 菌种活化、培养

将保存的细菌 37℃活化,然后用接种环挑取细 菌接种到已灭菌含 YEG 培养基的培养瓶中,之后 将培养瓶放入恒温振荡培养箱中培养(37℃,200 rpm)约 24 h,以保证菌体进入稳定的对数生长期, 以便后续实验中保持菌株稳定的活性。

1.3.2 实验方法

根据碳质泥岩样品中水溶性 Se(IV)的浓度(最 高可达 93 mg/kg,未发表数据),设置亚硒酸盐的浓 度梯度。向装有 YEG 培养基的培养瓶中加入已灭 菌的亚硒酸钠溶液,均匀混合,使其初始浓度分别 约为 1 mmol/L、3 mmol/L、5 mmol/L、8 mmol/L、 10 mmol/L。然后按 10% 的接种量接入对数生长 期(约 24 h)的细菌菌液,同时做无菌(含 Se(IV))空 白对照实验和细菌纯培养(无 Se(IV))实验,之后将 培养瓶置 37C,200 rpm 培养,3 次重复。

1.4 取样及样品分析方法

对培养液根据细菌生长状况,用无菌注射器取 细菌悬液: $0 \sim 6$ h 每隔 3 h 取一次样: $6 \sim 12$ h, 每 隔 6 h 取一次样; $12 \sim 24$ h, 每隔 12 h 取一次样; 从 24 h 起每隔 24 h 取一次样。由于细菌悬液的浓度 与光密度(OD 值)成正比,因此,以不同取样时间 OD 值(本研究用 722 型分光光度计(上海), 波长 λ =600 nm)为纵坐标绘制成的生长曲线可以反映细 菌生长规律,当细菌悬液的 $OD_{600} > 0.8$ 时,需适当 稀释。另约1 mL 样品用高速离心机(TGL-18C-C) 在转速为 11,000 g 下离心 10 min,该转速能将大部 分细胞吸附的四价硒分离[17,18],分别得到上清液和 管底沉淀(包括菌粒和还原产物)。一方面,取上清 液,用 0.75 mol/L 的稀盐酸稀释 1×10^4 倍,然后用 氢化物发生原子荧光仪(HG-AFS)(最低检测限 $0.2 \mu g/L$)测定不同取样时间培养基中的四价 硒^[15]。另一方面,对管中沉淀分别进行固定(2.5% 的戊二醛、1%的锇酸)、洗涤(0.1 mol/L 的磷酸缓 (**冲**液)、脱水(浓度分别为50%、70%、80%、90%、 100%的乙醇)、渗透(丙酮: Epon812 包埋剂=1: 1)、包埋(Epon812 包埋剂)、修块与切片(厚度 80~

10 nm)、染色(2%的醋酸铀和枸橼酸铅);最后用透 射电镜(JEM-2000FX [],日本)对负染切片进行形 貌观察,以表征产物特征。

1.5 动力学方程模型

首先对方程模型的建立作以下假设:

(1)细胞对 Se(IV)还原是简单的单一反应;该 过程细菌处于平衡生长状态;

(2) 硒只是细菌所需的一种微量元素,参与细菌生命活动的 Se(IV) 只占很少一部分,且细菌 SeRB-2 对亚硒酸盐主要是异化还原,可将培养液中 亚硒酸盐的减少视为亚硒酸盐的还原。

因培养液中剩余的 Se(IV)浓度为时间的函数, 根据实验结果建立细菌还原亚硒酸盐动力学方程 模型如下:

A) 指数方程模型

根据不同时间培养液中剩余的亚硒酸盐浓度, 建立细菌还原亚硒酸盐的动力学方程(公式 1),用 origin 软件通过最小二乘法,对曲线进行非线性拟 合,即直接用还原时间与培养液中亚硒酸盐浓度建 立动力学方程。

$$C_i = A \times e^{-kt} + B_0 \tag{1}$$

式中 A 为特征常数(mmol/L);k 为还原速率常 数(h^{-1});B₀ 为还原达到平衡时的浓度(mmol/L)。

B) 对数方程模型

同样将培养液中亚硒酸盐的浓度视为时间的 函数,则浓度随时间的变化可通过公式(2)来表示, 对其求解可得细菌还原亚硒酸盐动力学过程。

$$\frac{\mathrm{d}C}{\mathrm{d}t} = -kt \tag{2}$$

对公式(2)两边积分得到公式(3)。

$$\ln C_i = -kt + \ln C_0 \tag{3}$$

式中,C₀ 为亚硒酸盐的初始浓度,C_i 为反应 i 时刻培养液中剩余的亚硒酸盐浓度;k 为还原速率 常数,可以求出细菌还原亚硒酸盐的半寿期(half life 或 HL),HL 指的是细菌还原亚硒酸盐过程中 培养液中残留 Se(IV)浓度为初始浓度 1/2 时所用 的时间,即 $t_{1/2} = (\ln 2)/k_o$

C) 米氏方程模型

细菌对硒氧离子的还原是需要一种诸如含钼 的膜结合酶参与的过程^[19,20],描述酶催化反应动力 学最经典的模型是米氏方程(Michaelis-Menten equation)^[21]:

$$V = \frac{V_{\text{max}}}{K_{\text{m}} + C_{\text{i}}} \times C_{\text{i}}$$
(4)

式中, C_i 为 i 时刻时培养液中亚硒酸钠的浓度, 当 T=0 时, C_0 为培养基中亚硒酸钠的初始浓度; $V = -dC_i/dT$ 为还原速率; V_{max} 为催化反应的最大 速率; K_m 为酶的特征常数,是酶催化反应速率达到 最大速率的一半时的底物(亚硒酸钠)浓度。

该公式又因反应速率 $V = (C_i - C_0)/t = -dC_i/dT$,将其代入公式(4)两边积分,用积分法得到公式(5)

$$\frac{\ln \frac{C_0}{C_i}}{C_0 - C_i} = \frac{V_{\max}}{K_m} \times \frac{t}{C_0 - C_i} - \frac{1}{K_m}$$
(5)

2 结果与讨论

2.1 细菌对亚硒酸盐的还原

在含亚硒酸钠的液体培养基中接种细菌后,大 约4h后逐渐出现红色沉淀,而无菌空白对照并未 出现,说明发生了四价硒的细菌还原,还原产物以 出现红色元素硒颗粒为特征。透射电镜照片验证 了亚硒酸钠还原(生成元素硒)前后芽孢杆菌 SeRB-2形貌的变化,以 Se(IV)=5 mmol/L 为例,接种 24 h时,在菌体表面有元素硒颗粒(100~300 nm)(图 1. A₂),而刚接种时(0 h),菌体表面则没有(图 1. A₁)。

在菌株生长曲线与培养基中硒含量变化的对 照图中(图 2),可得知菌株需要经过一定延滞期(4 ~6 h)后才开始繁殖,说明四价硒会对细菌的生长 产生一定的抑制作用。而随着 Se(IV)浓度升高,细 菌 SeRB-2 需要经过更长的延滞期,之后才能进入 对数生长期,这使得四价硒浓度快速降低的时间向 后推迟。在整个反应时间内,Se(IV)的浓度呈持续 下降趋势,说明该菌一直处于比较活跃的还原状 态。根据亚硒酸盐的还原速率大小,细菌 SeRB-2 对亚硒酸盐的还原一般分为 2 个阶段,阶段 I: 接种 起到对数生长前期(0~12 h);阶段 II:对数生长后 期到取样结束 $(12 \sim 120 \text{ h})$ 。而不同的 Se(IV)浓 度,在这2个阶段,细菌对亚硒酸盐的还原速率也不 尽相同,如当 Se(IV)浓度 \leqslant 5 mmol/(L • h),在 12 $\sim 24 \text{ h}$ 的时间段内,亚硒酸盐的还原速率高达 0.02 $\sim 0.07 \text{ mmol}/(L \cdot h)$,该时段也是细菌增殖最快的 阶段。Se(IV)浓度为 8 mmol/L 时,12~36 h 的还 原速率最快约 0. 05 mmol/(L・h);而当 Se(IV)浓 度升高至 10 mmol/L 时,则在前 12 h 还原速率最 大,达到 0. 08 mmol/(L · h)。

将 Se(IV)初始浓度与终止浓度的差值与初始 浓度的比值作为四价硒的还原去除率(RE),实验时 间段内,RE 也是随着四价硒浓度的递增而降低的, 不同 Se(IV)浓度下,细菌 SeRB-2 的 RE 分别约为 90%(1 mmol/L),50%(3 mmol/L),44%(5 mmol/L),35%(8 mmol/L)和 22%(10 mmol/L)。说明四价硒的还原随着 Se(IV)浓度的增加而递减。与本研究类似,在细菌 B. selenitireducens strain MLS10(简称MLS10)还原亚硒酸钠实验中(初始浓度约5mmol/L),也只有约29%的四价硒被还原^[22],说明



A₁-接种 0 h; A₂-接种 24 h 图 1 细菌菌体与元素硒的透射电镜(TEM)照片 Fig. 1 TEM graphics of bacteria and element Se





四价硒浓度较高时,细菌还原亚硒酸盐的效率较低,这是由于高浓度四价硒对细菌生长的抑制作用造成。但是,对于较高浓度四价硒的细菌还原,与 细菌 MLS10 相比,本研究中细菌 SeRB-2 有相对较 高的还原效率。实验表明,亚硒酸盐的还原与细胞 生长相伴而生,主要发生在对数生长期及稳定前 期,说明在对数生长阶段细菌体内可能有某种解毒 机制,使菌株生长不再受到抑制。需要说明的是, 细菌在不同阶段还原速率的差异,是否也表明其存 在拮抗四价硒机制的差异,还有待进一步的研究。 2.2 亚硒酸钠还原动力学分析

1) 指数方程模型

由表 1 可知,细菌 SeRB-2 对亚硒酸盐的还原 符合一级反应动力学,亚硒酸盐的浓度随时间呈指 数衰减趋势,该模型与实验数据拟合的相关性很 高。其还原速率常数 k 随着 Se(IV)浓度的增加,呈 现出先升高、后降低、再升高的变化趋势,在 3 mmol/L 时 k 值最大,约为 0.05/h。但该模型不能 反映细菌对亚硒酸盐的还原速率和酶的特征常数 等动力学参数。

表 1 细菌 SeRB-2 还原亚硒酸盐指数动力学方程

 Table 1
 Exponential kinetics of selenite reduction by SeRB-2

浓度	动力学方程	連家党数↓	相关 玄 数 R
(mmol/			伯人永致八
1	$C_i = 1.04 \times e^{-0.0317t} + 0.07$	3. 17×10^{-2}	0.98
3	$C_i = 1.46 \times e^{-0.0524t} + 1.67$	5. 24×10^{-2}	0.96
5	$C_i = 2.52 \times e^{-0.0201t} + 2.45$	2. 01×10^{-2}	0.97
8	$C_i = 3.19 \times e^{-0.0280t} + 4.88$	2.80×10^{-2}	0.98
10	$C_{i}\!=$ 1. $98\!\times\!e^{-$ 0. $0314t}\!+$ 7. 95	3. 14×10^{-2}	0.94

2) 对数方程模型

由表 2 可知,该模型也呈现出一级反应的特征。 其还原速率常数随培养液中 Se(IV)浓度的增大而 逐渐减小,而半寿期则是随 Se(IV)浓度增大而增 大。由此可推知,Se(IV)浓度较小时,细菌对亚硒 酸盐还原速率较大,半寿期较短;随 Se(IV)浓度的 增大,其还原速率变小,半寿期随之增大。k 越大 或 HL 越短,说明该菌对 Se(IV)的还原能力越强, 这有利于亚硒酸盐的快速去除。除了 Se(IV)浓度 为 1 mmol/L 外,模型计算值与实测值基本一致,说 明在反映还原过程中 Se(IV)浓度随时间变化的趋 势方面,该模型是比较适用的。与指数方程模型相 似,该模型也不能得出反应速率和酶的特征常数等 动力学参数。

3) 米氏方程模型

根据公式(5),以 t/($C_0 - C_i$)为横坐标, ln(C_0 /C_i)/($C_0 - C_i$)为纵坐标作图,并进行线性回归,可得 一条直线,直线的截距为 1/K_m,斜率为 V_{max}/K_m,据 此可计算出相应的动力学参数和动力学方程(表 3)。

由表 3 可知,米氏方程模型下的细菌对亚硒酸 盐还原也是符合一级反应的。其对亚硒酸盐的还 原分为2个阶段。在这2个阶段,酶的特征常数相

表 2 细菌 SeRB-2 还原亚硒酸盐的对数动力学方程及参数

Table 2	Logarithmic	kinetics o	f and	parameters	for	selenite	reduction	by	SeRB-	2
---------	-------------	------------	-------	------------	-----	----------	-----------	----	-------	---

初始浓度(mmol/L)	动力学拟合方程	半寿期 t _{1/2} (h)	还原速率常数 k	相关系数 R
1	$\ln C_i = 0.14 - 0.0356t$	19.47	3. 56×10^{-2}	0.96
3	$\ln C_i = 1.14 - 0.0194t$	35.77	1. 94×10^{-2}	0.98
5	$\ln C_i = 1.62 - 0.0129t$	53.61	1. 29×10^{-2}	0.99
8	$\ln C_i = 2.08 - 0.0088t$	78.86	0. 88×10^{-2}	0.97
10	$\ln C_i = 2.30 - 0.0063t$	110. 37	0. 63×10^{-2}	0.89

表 3 细菌 SeRB-2 还原亚硒酸盐的米氏动力学方程及参数 Table 3 Michaelis-Menten kinetics of and parameters for selenite reduction by SeRB-2

浓度 (mmol/L)	动力学方程	米氏常数 K _m (mmol/L)	最大反应速率 V _{max} (µmol/(L・h))	反应时 间段(h)	相关系数 R
1	$\frac{\ln \frac{C_0}{C_i}}{C_0 - C_i} = 0.93 + 1.14 \times 10^{-3} \times \frac{t}{C_0 - C_i}$	1. 08	1. 23	0~12	0.99
	$\frac{\ln \frac{C_0}{C_i}}{C_0 - C_i} = 0.64 + 0.02 \times 10^{-3} \times \frac{t}{C_0 - C_i}$	1. 57	25. 1	12~120	0.90
3	$\frac{\ln \frac{C_0}{C_i}}{C_0 - C_i} = 0.40 + 1.26 \times 10^{-3} \times \frac{t}{C_0 - C_i}$	2, 52	3. 18	0~12	0.95
	$\frac{\ln \frac{C_0}{C_i}}{C_0 - C_i} = 0.40 + 6.48 \times 10^{-4} \times \frac{t}{C_0 - C_i}$	2.47	1. 60	12~120	0.99
5	$\frac{\ln \frac{C_0}{C_i}}{C_0 - C_i} = 0.17 + 1.90 \times 10^{-3} \times \frac{t}{C_0 - C_i}$	5.72	1. 09	0~120	0. 87
8	$\frac{\ln \frac{C_0}{C_i}}{C_0 - C_i} = 0.14 - 6.27 \times 10^{-4} \times \frac{t}{C_0 - C_i}$	7.13	4. 47	0~12	0.97
	$\frac{\ln \frac{C_0}{C_i}}{C_0 - C_i} = 0.13 + 8.27 \times 10^{-4} \times \frac{t}{C_0 - C_i}$	7.87	6.51	12~120	0.90
10	$\frac{\ln \frac{C_0}{C_i}}{C_0 - C_i} = 0.10 + 2.31 \times 10^{-4} \times \frac{t}{C_0 - C_i}$	9.99	2, 31	0~120	0.92

差不大,尤其是 Se(IV)浓度为 5 mmol/L 和 10 mmol/L 时,其 K_m 值几乎相等,说明还原亚硒酸盐 某种酶与培养液中 Se(IV)的亲和能力大小在两阶 段是比较均一的。而不同 Se(IV)浓度,其 K_m 值则 不同,说明 K_m 是与包括 Se(IV)浓度等反应条件有 关的一个特征常数,Se(IV)浓度越低,K_m 值越小, 说明还原亚硒酸盐的某种酶与培养液中 Se(IV)的 亲和能力更强,亚硒酸盐的还原效率越高。

而细菌对亚硒酸盐的还原速率,则与细菌的生 长状况有关,第一阶段细菌刚进入对数生长期,生 长速率比较小,因此只有少量的亚硒酸盐被还原, 其还原速率也较小;在第二阶段,尤其是 12~24 h, 细菌对数生长后期,细菌大量繁殖,还原亚硒酸盐 的某种酶的活性也较高,更多的亚硒酸盐被还原, 其还原速率也较大,而进入稳定生长期,细菌处于 生长与衰亡平衡,其还原速率又变小。与指数方程 模型与对数方程模型相比,米氏方程模型很好地反 映细菌对亚硒酸盐的还原过程,通过米氏方程,能 够得出不同 Se(IV)浓度下最大反应速率 V_{max}、酶的 特征常数 K_m等动力学常数。

4) 三种公式模型的比较

指数方程模型与对数方程模型,是对培养液中 剩余的 Se(IV)浓度随时间变化的直接拟合。这两 种模型,虽然能够反映培养液中剩余 Se(IV)浓度随 时间递减(指数或对数)趋势,但是二者都不能反映 细菌对亚硒酸盐的还原过程及相关的动力学参数。

米氏方程模型,不仅能反映 Se(IV)浓度随时间 递减的变化趋势,而且还能反映出细菌还原亚硒酸 盐过程或阶段,这与亚硒酸盐的还原过程相符(图 2),根据实验结果,计算出了细菌还原亚硒酸盐的 动力学参数 K_m和 V_{max}。通过 K_m可知,细菌对亚 硒酸盐的还原与 Se(IV)的浓度等反应条件有关,即 Se(IV)的浓度越小,亚硒酸盐还原酶与底物中 Se (IV)的结合能力越强,亚硒酸盐的还原速率越大, 还原效率越高,这与 Se(IV)的浓度为 1 mmol/L 时,其还原效率最大达到 90%的实验结果一致。同 时也说明,Se(IV)对细菌具有一定的毒害作用,随 着培养液中 Se(IV)浓度升高,其毒性增大,使得微 生物需要较长的时间恢复其正常的生理代谢功能, 因而对亚硒酸盐的还原速率变小,还原效率降低。 因此,米氏方程模型能更好的反映细菌对亚硒酸盐 的还原过程。

2.3 动力学参数分析

表 4 列出了细菌 SeRB-2 与部分文献报道的几 种常见还原亚硒酸盐细菌的动力学参数。通过对 比发现该菌还原亚硒酸盐的酶的特征常数 K_m 值比 细菌 STG-83(简称 STG-83)的低,但要比 Enterobacter cloacae SLD1a-1的高。除了细菌培养条件 和培养基组成不同造成的差异之外,更主要是由细 菌体内起还原作用的酶的特性决定。这种差异还 体现在同一培养条件、同一种细菌 E. SLD1a-1(简 称 SLD1a-1) 对不同价态硒的还原上,细菌 SLD1a-1 对硒酸盐还原的 K_m 值为 3.1 mmol/L,则其对亚硒 酸盐还原 K_m 的 4.3 倍^[23],进一步说明米氏常数是 酶的特征性常数,只与酶的种类有关而与酶的浓度 无关。Km的大小反映细菌还原亚硒酸盐的酶与底 物结合能力的大小。同样二者的最大反应速率也 不尽相同,其中细菌 SLD1a-1 六价硒还原 V_{max} 为 0.76 mmol/L,略高于其对四价硒还原的相应 V_{max} 值。对于同一价态硒(Se(IV))还原的不同细菌,最 大反应速率 V_{max},细菌 STG-83 的要比细菌 SLD1a-1的大。由于这两种硒还原细菌的最大反应速率 V_{max} (单位为 $\mu mol/min/g$ 蛋白)计算中涉及到硒氧 离子(亚硒酸盐硒和硒酸盐硒)还原酶或蛋白的提 取与纯化,鉴于本实验研究条件限制,未做这一步 工作。但根据实验数据和模型,本研究也推导出了 相应的最大反应速率 V_{max} (单位为 $\mu mol/(L \cdot h)$), 只是在不同的基准(参数单位)下,其 V_{max}值未与上 述两种还原硒的细菌进行直接对比。由于细菌培 养条件和培养基组成不同,也会造成数值上的差 异,V_{max}是与反应(还原)速率有关的一个参数,而研 究发现,在高硒浓度下,最大反应速率 Vmax 较大 时,反应速率也会较快,如本研究选用细菌 SeRB-2 还原 10 mmol/L 的 Se(IV),在对数生长期其反应 速率达 0.114 mmol/h,高于 SLD1a-1 还原硒酸盐 的反应速率约为 1.47 μ mol/h(据图 3A 推算)^[24], 说明在此条件下细菌 SeRB-2 还原酶对亚硒酸盐的 还原活性比较高。

表 4 动力学参数比较

Table 4 Comparison of kinetic parameters

	$K_m(mmol/L)$	V_{\max}	文献
Bacillus sp. SeRB-2	1. 1~10	1. $1 \sim 25 \ \mu mol/(L \cdot h)$,	本研究
Enterobacter cloacae SLD1a-1	0.72	1. 3 μ mol/min/g	[23]
Bacillus sp. STG-83	10.9	1. 6 μ mol/min/g	[25]

3 结论

1)细菌 SeRB-2 对亚硒酸盐的还原分为两个阶段。阶段 I:从接种起到对数生长前期(0~12 h),该 阶段细菌经历适应期开始生长,亚硒酸盐的还原速 率比较小;阶段 II:从对数生长后期到取样结束(12 ~120 h),在稳定生长的后期,细菌快速生长、亚硒 酸盐的还原速率变大,进入稳定生长期后,还原速 率又变小。

2)实验表明细菌还原亚硒酸盐符合一级动力

学特征,米氏方程能更能反映细菌还原亚硒酸盐的 动力学过程。由此得出了不同浓度下的米氏常数 K_m 和 V_{max} , K_m 值是一个与反应条件(包括 Se(IV) 浓度)有关的常数, Se(IV)浓度越小, K_m 值也越小, 还原亚硒酸盐的酶与 Se(IV)的亲和能力越强,细菌 还原亚硒酸盐的效率越高;

3)细菌对亚硒酸盐的还原效率随 Se(IV)浓度 (1~10 mmol/L)升高而递减,在 Se(IV)浓度为 1 mmol/L 时,其还原效率最高可达 90%;该菌能有效 降低或去除 Se(IV)污染。

参考文献

- [1] Lenz M, Lens P N L. The essential toxin: The changing perception of selenium in environmental sciences [J]. Science of the Total Environment, 2009, 407(12): 3620-3633.
- [2] Seiler R L, Skorupa J P, Peltz L A. Areas susceptible to irrigation-induced selenium contamination of water and biota in the western United States[R]. US Geological Survey, 1999.
- [3] Garbisu C, Ishii T, Leighton T, et al. Bacterial reduction of selenite to elemental selenium [J]. Chemical Geology, 1996, 132(1-4): 199-204.
- [4] Uden P C, Boakye H T, Kahakachchi C, *et al*. Selective detection and identification of Se containing compounds-review and recent developments [J]. Journal of Chromatography A, 2004, 1050(1): 85-93.
- [5] Antonioli P, Larnpis S, Chesini I, et al. Stenotrophomonas maltophilia SeITE02, a new bacterial strain suitable for bioremediation of selenite-contaminated environmental matrices [J]. Applied and Environmental Microbiology, 2007, 73 (21): 6854-6863.
- [6] Stolz J, Basu P, Oremland R. Microbial transformation of elements: the case of arsenic and selenium [J]. International Microbiology, 2002, 5(4): 201-207.
- [7] Stolz J E, Basu P, Santini J M, et al. Arsenic and selenium in microbial metabolism [J]. Annual Review of Microbiology, 2006, 60: 107-130.
- [8] Di Gregorio S, Lampis S, Vallini G. Selenite precipitation by a rhizospheric strain of *Stenotrophomonas* sp. isolated from the root system of *Astragalus bisulcatus*: a biotechnological perspective [J]. Environment International, 2005, 31(2): 233-241.
- [9] Dungan R. and Frankenberger W. Microbial transformations of selenium and the bioremediation of seleniferous environments [J]. Bioremediation Journal, 1999, 3(3): 171-188.
- [10] Kessi J, Ramuz M, Wehrli E, et al. Reduction of selenite and detoxification of elemental selenium by the phototrophic bacterium Rhodospirillum rubrum [J]. Applied and Environmental Microbiology, 1999, 65(11): 4734-4740.
- [11] Frankenberger Jr W T and Arshad M. Bioremediation of selenium-contaminated sediments and water [J]. BioFactors, 2001, 14(1-4): 241-254.
- [12] Losi M E. and Frankenberger W T. Reduction of selenium oxyanions by Enterobacter cloacae SLD1a-1: Isolation and growth of the bacterium and its expulsion of selenium particles [J]. Applied and Environmental Microbiology, 1997, 63

(8): 3079-3084.

- [13] Zhang Y Q and Frankenberger W T. Removal of selenium from river water by a microbial community enhanced with Enterobacter taylorae in organic carbon coated sand columns [J]. Science of the Total Environment, 2005, 346(1-3): 280-285.
- [14] 王东亮,肖敏,钱卫,等.细菌还原氧化态硒产生红色单质硒的研究进展[J].微生物学报,2007,47(3):554-557.
- [15] 朱建明,雷磊,肖湘,等.地衣芽孢杆菌对亚硒酸盐的还原[J].矿物岩石地球化学通报,2011,30(3):245-250.
- [16] 布坎南 RE, 吉本期 NE. 伯杰氏细菌鉴定手册(第八版) [M]. 北京:科学出版社, 中国科学院微生物研究所译. 1984: 729-758.
- [17] Garbisu C, Gonzalez S, Yang W H, et al. Physiological mechanisms regulating the conversion of selenite to elemental selenium by Bacillus subtilis [J]. BioFactors, 1995, 5(1): 29-37.
- [18] Zhang Y Q, Zahir Z A, Frankenberger W T. Factors affecting reduction of selenate to elemental selenium in agricultural drainage water by *Enterobacter taylorae* [J]. Journal of Agricultural and Food Chemistry, 2003, 51(24): 7073-7078.
- [19] Watts C A, Ridley H, Condie K L, et al. Selenate reduction by Enterobacter cloacae SLD1a-1 is catalysed by a molybdenum-dependent membrane-bound enzyme that is distinct from the membrane-bound nitrate reductase [J]. Fems Microbiology Letters, 2003, 228(2): 273-279.
- [20] Ridley H, Watts C A, Richardson D J, et al. Development of a viologen-based microtiter plate assay for the analysis of oxyanion reductase activity: Application to the membrane-bound selenate reductase from Enterobacter cloacae SLD1a-1
 [J]. Analytical Biochemistry, 2006, 358(2): 289-294.
- [21] Cutright T J. Polycyclic aromatic hydrocarbon biodegradation and kinetics using *Cunninghamella echinulata var elegans* [J]. International Biodeterioration & Biodegradation, 1995, 35(4): 397-408.
- [22] Afkar E, Lisak J, Saltikov C, et al. The respiratory arsenate reductase from Bacillus selenitireducens strain MLS10
 [J]. Fems Microbiology Letters, 2003, 226(1): 107-112.
- [23] Ma J, Kobayashi D Y, and Yee N. Chemical kinetic and molecular genetic study of selenium oxyanion reduction by Enterobacter cloacae SLD1a-1 [J]. Environmental Science & Technology, 2007, 41(22): 7795-7801.
- [24] Yee N, Ma J, Dalia A, *et al*. Se(VI) reduction and the precipitation of Se(0) by the facultative bacterium *Enterobacter cloacae* SLD1a-1 are regulated by FNR [J]. Applied and Environmental Microbiology, 2007, 73(6): 1914-1920.
- [25] Etezad S M, Khajeh K, Soudi M, et al. Evidence on the presence of two distinct enzymes responsible for the reduction of selenate and tellurite in Bacillus sp. STG-83 [J]. Enzyme and Microbial Technology, 2009, 45(1): 1-6.

Study on Kinetics of Selenite Reduction by *Bacillus* sp. SeRB-2

YUAN Yong-qiang^{1,2}, ZHU Jian-ming^{1,*}, LIU Cong-qiang^{1,*}, LEI Lei^{1,2}

(1. Institute of Geochemistry, Chinese Academy of Sciences, Guiyang 550002, China;

2. University of Chinese Academy of Sciences, Beijing 100049, China)

Abstract: It is significant to study the bioreduction kinetics of selenite, which may provide a theoretical basis for bioremediation design in the contaminated sites. The kinetics of Se(IV) reduction by facultative anaerobic strain *Bacillus* sp. SeRB-2 was studied using the index equation model, logarithm equation model and Michaelis-Menten equation model. It is shown that Se (IV) bioreduction fits a first-order reaction, and reacts mainly in the logarithmic phase and early stationary phase. The Michaelis-Menten equation model better reflects the reduction process compared with both index and logarithm equation models. The kinetic parameters K_m and V_{max} acquired were relevant to Se(IV) concentrations, i.e., the lower the Se(IV) concentrations, the smaller the K_m value and the hither V_{max} will be. It is indicated that the binding ability between Se-(IV)-reducing enzyme and selenite is stronger, the reducing rate is larger and the reducing efficiency is higher, in a lower Se(IV) medium. In addition, the reduction efficiency is up to 90%, when Se (IV) concentrations are about 1mmol/L, which illustrates that Se(IV) contamination can be effectively reduced or removed by strain SeRB-2. This strain may be suitable for bioremediation in the Se (IV) contaminated sites.

Key words: bacterium; reduction; selenite; kinetic; parameter