DOI: 10.11766/trxb202105210265

杜伟, 胡斐南, 许晨阳, 李雄, 吕家珑. 蒙脱石表面碱金属离子的亚稳平衡吸附及其特异性效应[J]. 土壤学报, 2023, 60 (1): 117–126. DU Wei, HU Feinan, XU Chenyang, LI Xiong, LÜ Jialong. Metastable Equilibrium Adsorption of Alkali Metal Ions on the Surface of Montmorillonite and Its Specific Effects[J]. Acta Pedologica Sinica, 2023, 60 (1): 117–126.

蒙脱石表面碱金属离子的亚稳平衡吸附及其特异性效应*

杜 伟1, 胡斐南2, 许晨阳1, 李 雄1, 吕家珑1*

(1. 西北农林科技大学资源环境学院/农业农村部西北植物营养与农业环境重点实验室,陕西杨凌 712100; 2. 中国科学院水利部水土保持 研究所/西北农林科技大学黄土高原土壤侵蚀与旱地农业国家重点实验室,陕西杨凌 712100)

摘 要:离子吸附的亚稳平衡是描述离子交换吸附中实际反应平衡特征及限度的重要理论范式。本研究旨在从理论上推导离 子吸附的亚稳态平衡模型,建立离子平衡吸附量与活化能之间的数学关系,探讨碱金属离子亚稳平衡吸附的特异性效应。结 合恒流混合置换技术及基于表面静电场理论的离子吸附动力学模型,探究了钾离子(K⁺)、钠离子(Na⁺)、锂离子(Li⁺)三 种碱金属离子在铯离子(Cs⁺)-蒙脱石饱和样表面可能存在的亚稳平衡吸附作用;通过开展K⁺、Na⁺和Li⁺在Cs⁺-蒙脱石 面的吸附动力学实验,对理论模型进行验证。研究结果表明:(1)K⁺、Na⁺、Li⁺在Cs⁺-蒙脱石饱和样表面表现出显著的亚稳 平衡吸附特征,交换离子的吸附活化能(能量势垒)来源于吸附态Cs⁺的解吸过程;(2)相同离子浓度条件下,表面静电场 引起的离子强极化作用导致各离子的亚稳平衡吸附呈现出特异性效应;(3)离子吸附的亚稳平衡受到离子浓度和离子特异性 效应的共同影响,离子平衡吸附量与离子吸附速率呈正比例关系。碱金属离子在蒙脱石表面的吸附平衡是亚稳平衡而不是真 正的平衡,离子亚稳平衡吸附的存在应归因于活化能对离子吸附动力学的限制。碱金属离子不同的极化效应导致各体系的活 化能不同,进一步触发了离子亚稳态平衡吸附的特异性效应。

关键词:离子吸附动力学;亚稳态;离子极化效应;活化能;离子特异性

中图分类号: S153.3 文献标志码: A

Metastable Equilibrium Adsorption of Alkali Metal Ions on the Surface of Montmorillonite and Its Specific Effects

DU Wei¹, HU Feinan², XU Chenyang¹, LI Xiong¹, LÜ Jialong^{1†}

(1. College of Natural Resources and Environment, Northwest A&F University/Key Laboratory of Plant Nutrition and the Agri-Environment in Northwest China, Ministry of Agriculture and rural areas, Yangling, Shaanxi 712100, China; 2. Institute of Soil and Water Conservation, Chinese Academy of Sciences and Ministry of Water Resources/State Key Laboratory of Soil Erosion and Dryland Agriculture on the Loess Plateau, Northwest A&F University, Yangling, Shaanxi 712100, China)

Abstract: [Objective] Metastable equilibrium is an important theoretical paradigm to describe the characteristics and extent of

* 通讯作者 Corresponding author, E-mail: ljlll@nwsuaf.edu.cn
 作者简介:杜 伟(1987—),男,甘肃陇西人,博士,讲师,主要从事土壤化学研究。E-mail: weidu0932@126.com
 收稿日期: 2021–05–21;收到修改稿日期: 2021–11–22;网络首发日期(www.cnki.net): 2021–12–27

^{*} 国家自然科学基金项目(42107332, 42077135)、陕西省自然科学基础研究计划项目(2021JQ-170)和西北农林科技大学博士科研启 动项目(2452018041)资助 Supported by the National Natural Science Foundation of China (Nos. 42107332 and 42077135), the Natural Science Basic Research Program of Shaanxi Province, China (No. 2021JQ-170) and the Doctoral Research Startup Project of Northwest A&F University, China (No. 2452018041)

the actual reaction equilibrium in ion-exchange adsorption. This study aimed to theoretically derive the metastable equilibrium model of ion adsorption, establish the mathematical relationship between ion equilibrium adsorption amount and activation energy, and discuss the specific effect of alkali metal ion metastable equilibrium adsorption. [Method] Using miscible displacement technology combined with the ion adsorption kinetic model and based on surface electrostatic field theory, the metastable equilibrium adsorption of K⁺, Na⁺, and Li⁺ on the surface of saturated Cs⁺-montmorillonite was investigated. The theoretical model was verified by carrying out adsorption kinetics experiments of K⁺, Na⁺, and Li⁺ on the Cs⁺-montmorillonite surface. [Result] (1) Significant metastable equilibrium characteristics were observed during K⁺, Na⁺, and Li⁺ adsorption onto the surface of Cs⁺-montmorillonite saturated samples, and the adsorption activation energy (energy barrier) of exchange ions came from the desorption process of adsorbed Cs⁺; (2) Strong ion polarization caused by the surface electrostatic field resulted in specific effect of metastable equilibrium adsorption of each ion under the same ion concentration condition; (3) The metastable equilibrium of ion adsorption was affected by both ion concentration and specific ion effects, and the ion equilibrium adsorption capacity was proportional to the ion adsorption rate. [Conclusion] The adsorption equilibrium of alkali metal ion at the montmorillonite surface is a metastable equilibrium rather than a real equilibrium. The presence of ionic metastable adsorption equilibrium should be attributed to the restraint of activation energies to ion adsorption kinetics. Also, the different polarization effects of alkali metal ions lead to different activation energies of each system, which further triggers the specific effect of ion metastable equilibrium adsorption.

Key words: Ion adsorption kinetics; Metastable state; Ion polarization effect; Activation energy; Ion specificity

离子在土壤矿物表面的交换吸附作用是影响其 在土壤环境中的迁移、转化及生物有效性的重要过 程。根据电中性法则,当土壤矿物表面的离子交换 吸附达到理想平衡状态时,用于补偿表面净电荷的 吸附态反离子将被其他交换离子完全取代,取代离 子的平衡吸附量等于土壤矿物的阳离子交换量^[1]。 然而诸多研究^[2-4]证实,实验条件下离子的平衡吸附 量普遍小于土壤/黏土矿物的阳离子交换量,理想的 离子吸附平衡不易实现。

现有理论认为,带电颗粒表面离子非理想交换 吸附的发生与土壤矿物的层间固定^[5]、离子与吸附 位点空间尺寸的不相容性^[6]等因素导致的交换离子 扩散受阻密切相关。潘纲^[7]提出的亚稳平衡态吸附 理论更广泛地认为,吸附态分子一般是以不同能量 的亚稳平衡态结合在固体表面,而实际离子吸附反 应的平衡特性取决于其亚稳平衡吸附态。Luo 等^[8] 利用密度泛函理论和 X 射线吸收精细结构研究发 现,金属离子吸附解吸中存在的亚稳态机制主要源 于弱静电力的控制。静电力是土壤矿物颗粒与带电 离子间重要的相互作用力,在离子交换吸附过程中 扮演着十分重要的角色。若离子-表面相互作用仅受 静电力支配,则不同种类同价离子的亚稳平衡吸附 特征可能相同。但是近期研究^[9-10]发现,即便是不 同类型的同价碱金属离子,它们在土壤矿物表面的 亚稳平衡吸附特征迥异。说明除静电力外,离子水 化、诱导力和色散力等可能亦对离子-表面相互作用 有重要影响^[9]。

在水溶液中,胶体粒子通常具有丰富的表面电 荷,与扩散分布的吸附态反离子可在粒子表面附近产 生高达 10⁸~10⁹ V·m⁻¹的电场,反离子的吸附过程必 然受到强电场的深刻影响^[11-12]。基于古伊-查普曼 (Gouy-Chapman)理论研究表明,强大的外部电场可 从根本上改变阳离子非价电子的能量状态,导致离子 的强极化效应,使离子与带电表面间产生新的相互作 用^[13-15]。研究发现,强极化作用引起的离子-表面间 相互作用强度甚至超过了经典的库仑相互作用^[4, 10]。 因此,这种离子-表面间新的相互作用力可能在离子 交换吸附的亚稳平衡及其特异性效应中起着至关重 离子在蒙脱石表面的吸附动力学实验,旨在阐明离子 交换吸附的亚稳平衡及其特异性效应的发生机制。

1 材料与方法

1.1 供试材料组成与性质

本研究选用蒙脱石(内蒙古物华天宝矿物资源

有限公司)为供试原材料,其X射线衍射(XRD, Ultima IV型,理学,日本)图谱如图1所示,该样 品的矿物组成中蒙脱石和石英的含量分别为 980 g·kg⁻¹和20 g·kg⁻¹。利用X射线荧光光谱(Axios PW4400型,帕纳科,荷兰)和物质表面性质联合 测定法^[16-17]分别测定了蒙脱石样品的化学组成和表 面性质,结果如表1所示。

1.2 供试材料的表面处理

为纯化供试蒙脱石表面离子组成,将其制备成 硝酸铯(CsNO₃)饱和样。取 100 mmol·L⁻¹ CsNO₃ 电解液 500 mL,与 50 g蒙脱石原料混合后转移至 1 000 mL 三角瓶,在 220 r·min⁻¹条件下连续恒温振荡 24 h,离心后弃去上清液。向沉淀物中再次加入等 浓度等体积的 CsNO₃电解液,以上处理共计重复三 次。用等体积的超纯水代替 CsNO₃电解液,重复上 述步骤多次,最终用原子吸收光谱仪(Z-2000,日 立)测定上清液中 Cs⁺离子浓度,直至洗去蒙脱石 表面过剩的 Cs⁺。最后,样品在 70℃条件下烘干后 过 60 目筛备用。





Fig. 1 The X-ray diffraction pattern of the montmorillonite sample

表1 蒙脱石样品的化学组分和表面性质

Table 1	The chemical	composition a	nd surface	properties	of the	montmorillor	nite sample
		1		1 1			1

蒙脱石氧化物含量						蒙脱石表面性质				
The montmorillonite oxide mass fraction/ ($g{\cdot}kg^{^{-1}}$)						Surface properties of montmorillonite				
SiO ₂ Al ₂ O	41.0	KO		MgO	Na ₂ O	CaO	比表面积 [∞] /	电荷数量 ² /	电荷密度 ³ /	电场强度 ^④ /
	AI_2O_3	$A1_2O_3$ K_2O Fe	Fe_2O_3				$(\ m^2{\cdot}g^{-1}\)$	$(\text{ mmol} \cdot \text{kg}^{-1})$	$(C \cdot m^{-2})$	$(V \cdot m^{-1})$
570.4	154.8	50.1	49.2	43.6	5.7	2.6	725	1 150	0.153 1	2.21×10 ⁸

①Specific surface area, ②Charge numbers, ③Electric density, ④Electric field strength.

1.3 离子吸附动力学实验

采用混合恒流置换方法^[4]开展离子吸附动力学 实验。为探究碱金属离子的亚稳平衡吸附过程,选 取 K⁺、Na⁺、Li⁺作为指示离子,伴离子选择 NO₃⁻, 设置离子浓度为0.1和10 mmol·L⁻¹,实验温度25℃。 称取约 0.5g蒙脱石 Cs⁺-饱和样,将其与少量超纯水 混合后用胶头滴管逐滴加入交换柱,使悬液尽可能 均匀地平铺于垫有滤纸的交换室中,期间用恒流泵 (HL-2,上海沪西)匀速抽滤出悬液中的水分。再 次设置适宜的恒流泵转速,使不同类型、不同浓度 条件的交换液以 0.5 mL·min⁻¹的恒定流速穿过静置 交换柱中平铺的蒙脱石样品,用自动部分收集器 (DBS-100,上海沪西)收集流出液。由于离子交换 时间与其浓度成反比,因此将 0.1 和 10 mmol·L⁻¹的 电解液对应条件下的流出液收集时间设置为 20 和 5 min。利用实验前后各试管质量差(流出液密度近 似为 1 g·cm⁻³)得到各实验条件下的交换液体积, 火焰光度计(AP1401型,上海傲谱)测定流出液中 K⁺、Na⁺、Li⁺浓度,并对交换柱内土样烘干后称重, 通过计算最终得到不同实验条件下各碱金属离子在 蒙脱石表面的吸附量。

1.4 数据处理

已有研究表明,离子在矿物表面的静电吸附或 交换吸附过程实质是离子在带电颗粒表面静电场作 用下的扩散过程^[18]。因此基于静电场理论的适用条 件,阳离子吸附将遵守两类速率方程:

当离子-表面间存在强吸附力时,离子的表观平 均吸附速率可用零级速率方程表示^[19-20]:

$$\frac{dN_{\rm X}(t)}{dt} = k_{\rm X(0)} N_{\rm X}(t)^0$$
(1)

1期

式(1)中, $N_{\rm X}(t)$ 为 X⁺离子在 t 时刻的吸附量, mmol·kg⁻¹; $k_{\rm X(0)}$ 为零级速率常数, mmol·kg⁻¹·min⁻¹。

当离子-表面间的强吸附力作用饱和而转向弱 吸附力,或仅存在弱吸附力时,离子的表观平均吸 附速率可用一级速率方程表示^[21]:

$$\frac{dN_{\rm X}(t)}{dt} = k_{\rm X(1)} \left[1 - \frac{N_{\rm X}(t)}{N_{\rm X}(t \to \infty)} \right]$$
(2)

式(2)中, $N_X(t \rightarrow \infty)$ 为离子 X⁺在 $t \rightarrow \infty$ 时的平衡 吸附量, mmol·kg⁻¹; $k_{X(1)}$ 为一级速率常数, mmol·kg⁻¹·min⁻¹。

利用上述模型结合 Microsoft Excel 2016 处理数 据, 并用 Origin 2021 作图。

2 结 果

2.1 蒙脱石表面碱金属离子的累积吸附特征

基于恒流实验的测定, X^+/Cs^+ 交换体系中碱金 属 X^+ ($X^+ = K^+$ 、 Na^+ 、 Li^+)在不同离子浓度条件下 的累积吸附量随时间的变化如图 2 所示。由图 2 可 知,在相同离子浓度条件下,三种碱金属离子在同 一时间内的累积吸附量表现为: $Li^+ < Na^+ < K^+$ 。例 如,在离子浓度为 0.1 mmol· L^{-1} 时,600 min 时间内, Li^+ 、 Na^+ 和 K^+ 的累积吸附量分别为 19.50、21.01 和 46.36 mmol· kg^{-1} ;当离子浓度升至 10 mmol· L^{-1} 时, 60 min 时间内, Li^+ 、 Na^+ 和 K^+ 的累积吸附量分别为 136.7、207.8 和 310.1 mmol· kg^{-1} 。同一时段内三种 离子的累积吸附量呈现出差异性。尽管 Li⁺、Na⁺、 K⁺的累积吸附量随着离子浓度增加而增加,但实验 条件下三种碱金属离子的吸附量均远小于蒙脱石的 表面电荷数量。以上结果表明:(1)有限时间内 Li⁺、 Na⁺、K⁺在 Cs⁺-蒙脱石表面不能达到理想的吸附平 衡;(2)碱金属离子的非理想吸附受离子浓度和离 子特异性效应的共同影响。

2.2 碱金属离子非理想吸附的动力学特征

为进一步探明碱金属离子非理想吸附对其吸附 动力学过程的影响,引入考虑土壤表面电场的离子 吸附动力学模型^[18]。利用图 2 碱金属离子累积吸附 量与时间的关系,将式(1)和(2)中的微分转化 为差分 $dN_X(t)/dt \approx [N_X(t_{m+1}) - N_X(t_m)]/(t_{m+1} - t_m)$ 和 $N_X(t) \approx N_X(t_{m+1/2}) = N_X(t_m) + 0.5[N_X(t_{m+1}) - N_X(t_m)]^{[18-22]},其中 m=1, 2, 3,可得到 <math>dN_X$ (t) / dt vs. $N_X(t)$ 间的关系,如图 3 所示。

图 3 表明:(1)供试条件下 Cs⁺-蒙脱石表面不 同浓度 Li⁺、Na⁺、K⁺的吸附动力学曲线均仅表现出 一级动力学特征,说明离子-表面间存在弱力吸附作 用;(2)相同离子浓度条件下三种碱金属离子在 Cs⁺-蒙脱石表面的吸附速率常数和平衡吸附量均表现 为:Li⁺ < Na⁺ < K⁺,同一离子的吸附速率及平衡吸 附量随着离子浓度的增加而增加。如表 2 所示,离 子浓度为 0.1 mmol·L⁻¹时,Li⁺、Na⁺、K⁺在蒙脱石 表面的吸附速率分别为 0.080 35、0.083 41、0.114 2 mmol·kg⁻¹·min⁻¹,平衡吸附量分别为 21.71、23.74、 80.33 mmol·kg⁻¹;当离子浓度增至 10 mmol·L⁻¹时, Li⁺、Na⁺、K⁺在蒙脱石表面的吸附速率分别为 10.52、



图 2 Li⁺、Na⁺、K⁺在 Cs⁺-蒙脱石表面的累积吸附量随时间的变化

Fig. 2 Changes in time of cumulative adsorption amounts for Li⁺, Na⁺, and K⁺ at the surface of Cs⁺- montmorillonite



图 3 不同浓度 Li⁺、Na⁺、K⁺在 Cs⁺-蒙脱石表面的吸附动力学曲线 Fig. 3 Adsorption kinetics curves for different concentrations of Li⁺, Na⁺, and K⁺ at the surface of Cs⁺- montmorillonite

15.16、13.21 mmol·kg⁻¹·min⁻¹, 平衡吸附量分别为 126.2、178.9、309.8 mmol·kg⁻¹。恒流法用于 X⁺/Cs⁺ 交换体系中 X⁺ (X⁺ = K⁺、Na⁺和 Li⁺)的吸附研究, X⁺在平衡时的吸附量不受阳离子交换平衡的限 制^[19]。因为所有的吸附态 Cs⁺将在 t→∞时被 K⁺、Na⁺ 或 Li⁺交换, K⁺、Na⁺或 Li⁺的吸附量等于表面电荷数 量。考虑到样品表面电荷为 1 150 mmol₍₋₎·kg⁻¹,理 论上 K⁺、Na⁺或 Li⁺在 $t\to\infty$ 时的吸附量等于 1 150 mmol·kg⁻¹。然而以上结果说明: $t\to\infty$ 时各碱 金属离子的平衡吸附量均小于蒙脱石的阳离子交换 量(表面负电荷数量),此时各离子处于非理想的亚 稳平衡态而非理想的饱和吸附平衡状态。

表 2 离子吸附速率常数和平衡吸附量

rable 2 ion adsorption rate constant and equilibrium adsorption amounts					
离子交换体系 Ion exchange system	指示离子 Indicator ion	指示离子浓度 Indicator ion concentration / (mmol·L ⁻¹)	离子吸附速率常数 Ion adsorption rate constant /(mmol·kg ⁻¹ ·min ⁻¹) 一级速率 First-order rate	平衡吸附量 Equilibrium adsorption amount / (mmol·kg ⁻¹)	
K ⁺ /Cs ⁺ -蒙脱石	V^{\pm}	0.1	0.114 2	80.33	
K ⁺ /Cs ⁺ -montmorillonite	K	10	13.21	309.8	
Na ⁺ /Cs ⁺ -蒙脱石	× +	0.1	0.083 41	23.74	
Na ⁺ /Cs ⁺ -montmorillonite	Na	10	15.16	178.9	
Li ⁺ /Cs ⁺ -蒙脱石	* ·+	0.1	0.080 35	21.72	
Li ⁺ /Cs ⁺ -montmorillonite	L1	10	10.52	126.2	

ble 2 Ion adsorption rate constant and equilibrium adsorption amount

3 讨 论

目前研究认为,离子出现亚稳平衡吸附的原因 为:离子以不同微观结构在形貌异质性表面的附 着^[7],离子在黏土矿物边缘、夹层或磨损边缘坍塌 处发生的缓慢迁移^[23-24],离子尺寸与吸附剂表面特 定位点可用空间的不相容性^[25],外部不充分扰动导 致的交换离子扩散受阻^[26]。虽然上述观点从不同角 度阐述了离子亚稳平衡吸附的可能影响因素,但系 统地从理论上对离子亚稳平衡吸附产生原因的解析 尚较缺乏。并且,以上影响因素依然不能解释,为 何 K⁺、Na⁺、Li⁺在 Cs⁺-蒙脱石表面表现出的亚稳平 衡吸附特征与离子浓度和离子特异性效应密切关

联。Li 等^[18]研究认为, 离子交换吸附的本质是两种 离子在双电层和本体溶液之间的相互扩散。基于此, 离子亚稳平衡吸附的产生可能是由离子扩散的能量 势垒(或活化能)造成的。因为离子交换吸附中体 系的高活化能易造成离子交换过程出现低动力学速 率,进一步导致离子的亚稳平衡吸附。实验结果表 明, Li^+ 、 Na^+ 、 K^+ 在 Cs^+ -蒙脱石表面的吸附亚稳平 衡态存在明显的离子特异性效应。例如,在阳离子 浓度为 10 mmol·L⁻¹时, Li⁺、Na⁺、K⁺在 t→∞时的 吸附量分别仅占真正平衡时吸附量的 10.97%、 15.56%、26.94%(表2)。因此,离子特异性效应深 刻影响着阳离子吸附/解吸的困难程度。如何解释并 描述离子特异性效应对亚稳态的影响,以及特异性 效应与不同体系活化能的关联?为了回答该问题, 接下来将进行更深入的讨论分析。需要注意的是, 本研究基于以下适用条件拟建立描述离子的亚稳平 衡吸附及其特异性效应的理论模型:(1)胶体双电 层理论可描述黏土中的离子交换吸附^[19];(2)阳离 子在黏土中的扩散和吸附受扩散层中源自表面电荷 的电场影响^[18];(3)在由恒流混合置换实验控制的 初始和边界条件下,通过解斯莫鲁霍夫斯基 (Smoluchowski) 方程得到的动力学模型(式(1) 和式(2))可适用于本研究^[20, 22]。

3.1 不存在极化效应时离子亚稳平衡吸附的理论 分析

当考虑黏土矿物表面的静电场时,对于利用恒 流实验开展的 X⁺/Cs⁺交换中 X⁺(X⁺ = K⁺、Na⁺和 Li⁺) 的吸附, *t* 时间内 X⁺从本体溶液至扩散双电层中的 扩散通量为^[9.18,20]:

$$\frac{dN_{\rm X}(t)}{dt} = \frac{\pi^2 D_{\rm X}}{4l^2} \left[Sf_{0({\rm X})} \int_0^l e^{-\frac{Z_{\rm X}F\phi(x)}{RT}} dx - S \int_0^l f_{\rm X}(x,t) dx \right]$$
(3)

式(3)中, $\varphi(x)$ 为距离颗粒表面 x 位置处的电位, mV; π 为圆周率; D_X 为离子的扩散系数; Z_X 为 X^+ 离子的化合价,此处 $Z_X = 1$; l为扩散层外层 X^+/Cs^+ 交换发生的深度, nm; S 为样品的比表面积, m²·g⁻¹; $f_{0(X)}$ 为本体溶液中 X 的浓度, mol·L⁻¹; $f_X(x, t)$ 为 X^+ 在位置 x 处 t 时刻的浓度, mol·L⁻¹; F 为法拉 第常数; R 为标准气体常数; T 为绝对温度, K。

电场力驱动下的离子吸附过程中,其吸附量可

表达为:

$$N_{\rm X}(t) = S \int_0^l f_{\rm X}(x, t) dx$$
 (4)

在 $t \rightarrow \infty$ 的平衡态时,离子分布服从玻尔兹曼 (Boltzmann)函数:

$$f_X(x,\infty) = f_{0(X)} e^{\frac{Z_X F \varphi(x)}{RT}}$$
(5)

因此,在*t→*∞时有:

$$N_{\rm X}(t \to \infty) = Sf_{0({\rm X})} \int_0^l e^{-\frac{Z_{\rm X}F\varphi(x)}{RT}} dx \qquad (6)$$

根据式(2)、式(3)和式(6),有:

$$k_{\rm X(1)} = \frac{\pi^2 D_{\rm X} S f_{0({\rm X})}}{4l^2} \int_0^l e^{-\frac{Z_{\rm X} F \phi(x)}{RT}} dx \qquad (7)$$

比较式(6)和式(7),有:

$$N_{\rm X}(t \to \infty) = \frac{4l^2}{\pi^2 D_{\rm X}} k_{\rm X(1)} \tag{8}$$

式(8)清晰地表明,在黏土表面静电场驱动下 X⁺/Cs⁺交换中X⁺在 $t\to\infty$ 时的吸附量将依赖于一级吸 附速率。吸附速率 $k_{X(1)}$ 越快,吸附量 $N_X(t\to\infty)$ 越大。实验中观测的阳离子吸附平衡态是亚稳态平 衡,而不是真正的平衡,除非一级吸附速率达到最 大值:

$$\max k_{X(1)} = \frac{\pi^2 D_X}{4l^2} \left[\max N_X(t \to \infty) \right] = \frac{\pi^2 D_X}{4l^2} CEC \quad (9)$$

式(9)中, CEC 为阳离子交换量, 此处 CEC = 1 150 mmol_c·kg⁻¹。

另一方面,根据化学反应中的阿伦尼乌斯 (Arrhenius)定律,X⁺/Cs⁺交换中 X⁺的吸附速率常 数可以表达为^[27]:

$$k_{\rm X(1)} = k e^{\frac{\Delta w_{\rm X}}{RT}} \tag{10}$$

式(10)中, k 为常数; $\Delta w_X(RT)$ 为 X^+/Cs^+

交换体系中 X⁺吸附的活化能。

显然,当 $\Delta w = 0$ 时,有 $k_{X(1)} = \max k_{X(1)}$ 。因此 从式(10)可得 $k = \max k_{X(1)}$ 。进一步考虑式(9), 有 $k = [\pi^2 D_X/4l^2]$ ·CEC。因此式(10)变为:

$$k_{\mathrm{X}(1)} = \frac{\pi^2 D_{\mathrm{X}}}{4l^2} \mathrm{CEC} e^{-\frac{\Delta w_{\mathrm{X}}}{RT}} \tag{11}$$

将式(11)代入式(8),有:

$$N_{\rm X}(t \to \infty) = {\rm CEC} e^{-\frac{\Delta w_{\rm X}}{RT}}$$
 (12)

式(12)从理论上证实,当 $\Delta w_X \neq 0$ 时有 $N_X(t \rightarrow \infty)$
<CEC,意味着黏土中的离子吸附存在亚稳态平衡。

对于流动液相中的 X⁺(即本体溶液中),有 φ (x)→0,因此本体溶液中 X⁺的势能为 $w_{X(\frac{1}{8}\pi 4)} = Z_X F \varphi$ (x)→0。另一方面,对于吸附相中的 X⁺,有 $w_{X(\frac{1}{8}\pi 4)} = Z_X F \varphi$ (x) <0。因此,吸附过程(从液相至吸 附相)中 X⁺势能的改变量为 $\Delta w_X = Z_X F \varphi$ (x) <0。 相应地,液相(本体溶液)中的 Cs⁺有 $w_{Cs(\frac{1}{8}\pi 4)} = Z_{Cs} F \varphi$ (x)→0,在吸附相中有 $w_{Cs(\frac{1}{8}\pi 4)} = Z_{Cs} F \varphi$ (x) <0。 因此,解吸(从吸附相至液相)过程中 Cs⁺的势能 的改变量为 $\Delta w_{Cs} = -Z_{Cs} F \varphi$ (x) > 0。这意味着, X⁺/Cs⁺交换中 X⁺吸附的活化能来源于 Cs⁺解吸过 程,因此有:

$$\Delta w_{\rm X} = Z_{\rm Cs} F \int_0^l d\varphi(x) - w_0 \qquad (13)$$

以及

$$N_{\rm X}(t \to \infty) = {\rm CEC} e^{-\frac{Z_{\rm Cs}F \int_0^t d\varphi(x) - w_0}{RT}} \qquad (14)$$

上式中 w_0 是未知的常数, 当 $w_0 = Z_{Cs}F \int_0^l d\varphi(x)$ 时有 $N_X (t \to \infty) = CEC_o$

根据经典胶体双电层理论,在任意给定浓度条 件下的 XNO₃(此处 X = K⁺、Na⁺和 Li⁺),对于 KNO₃、 NaNO₃和 LiNO₃扩散层中的电位分布 $\varphi(x)$ 相等, 因此根据式(14),在给定的 XNO₃浓度条件下, X = K⁺、Na⁺和 Li⁺的 $N_X(t \rightarrow \infty)$ 值相等。然而,根据表 2 中所示,实验中得到的数据表明它们并不相等。 这说明,即使是经典理论也预测了离子的亚稳平衡 吸附态,但是它不能正确预测亚稳平衡态出现的离 子特异性效应。

3.2 存在极化效应时离子亚稳平衡吸附的理论分析

目前的研究表明,对于带电黏土颗粒,表面静 电场引起的阳离子非经典极化将强烈影响离子交换 平衡^[28-30]和动力学^[1.9-10]。当考虑阳离子非经典极化 作用时,吸附阳离子平均力的总势能可以表达为^[9.31-34]:

$$w(x) \approx \gamma ZF \psi(x) \tag{15}$$

式(15)中, $\psi(x)$ 为阳离子非经典极化存在时的 电势,mV; γZ 为利用库伦相互作用表征离子-黏土 矿物间所有相互作用时离子的表观电荷数。

显然,当阳离子的非经典极化不存在时,式(15) 将变为:

$$w(x) \approx ZF\varphi(x) \tag{16}$$

另一方面, X⁺/Cs⁺交换体系中的 X⁺吸附过程, 扩散层内电势 $\psi(x)$ 可能近似视为依赖于吸附阳离 子 X^{+[35-36]},因此根据式(15)和式(16)有: $\psi(x)$ = $\varphi(x) / \gamma_{x}$ 。当阳离子非经典极化存在时,式(13) 和式(14)中的 Z_{Cs} 应该换为 $\gamma_{Cs}Z_{Cs}$, $\varphi(x)$ 应该换 为 $\varphi(x) / \gamma_{x}$ 。此处 γ_{Cs} 和 γ_{x} 分别为 Cs⁺和 X⁺的表观 电荷系数。

当考虑阳离子的非经典极化作用后,式(13) 和式(14)变为:

$$\Delta w_{\rm X} = \frac{\gamma_{\rm Cs}}{\gamma_{\rm X}} F \int_0^l d\varphi(x) - w_0 \qquad (17)$$

和

$$N_{\rm X}(t \to \infty) = {\rm CEC} e^{-\frac{\Delta w_{\rm X}}{RT}} \approx {\rm CEC} e^{-\frac{\gamma_{\rm Cs}}{\gamma_{\rm X}} F \int_0^t d\varphi(x) - w_0} (18)$$

在式(16)~式(18)中, $\varphi(x)$ 为经典电势, 因此在相同浓度的不同 X⁺离子(X⁺ = K⁺、Na⁺和 Li⁺) 体系中, $\varphi(x)$ 相等。式(18)意味着,X⁺的 γ_X 值 越大, $N_X(t \to \infty)$ 值越大。前期研究已经获得 K⁺、 Na⁺和 Li⁺的 γ_X 值顺序为: 1.942 >> 1.180 > 1.063^[9], 根据式(18),可推测出 K⁺、Na⁺和 Li⁺的 $N_X(t \to \infty)$ 值的顺序为: $N_{\rm K}(t \to \infty) > N_{\rm Na}(t \to \infty) > N_{\rm Li}(t \to \infty)$ 。 表 2 中 $N_{\rm X}(t \to \infty)$ 的实验结果正好表现出相同的顺 序,说明亚稳平衡态可通过考虑阳离子非经典极化 作用的式(18)描述。

根据表 2 中测得的 $N_X(t \rightarrow \infty)$ 值并结合式(18), 可以计算得到活化能 Δw_X ,结果如表 3 所示。

表 3 Cs⁺-蒙脱石表面 Li⁺、Na⁺、K⁺的吸附活化能

Table 3 The activation energy of Li^+ , Na^+ and K^+ adsorption on
 Cs^+ -montmorillonite surface

阳离子 Cation	离子浓度	活化能		
	Ion concentration /	Activation energy		
	$(\text{ mmol} \cdot L^{-1})$	/RT		
K^{+}	0.1	2.661		
	10	1.312		
Nr. +	0.1	3.880		
Ina	10	1.861		
Li^{+}	0.1	3.969		
	10	2.210		

对于 $X^+ = i \pi j$ 的两种体系, $\varphi_i(x) = \varphi_j(x)$, 由式(17)可得:

$$\frac{\gamma_i}{\gamma_i} = \frac{\Delta w_j + w_0}{\Delta w_i + w_0} \tag{19}$$

当考虑了表 3 中测得的Δw_X,并将 w₀=0.815 7RT^[1]代入式(19),即可计算出其他浓度条件下的 γ_K/γ_{Na}、γ_{Na}/γ_{Li}和 γ_K/γ_{Li}值。计算结果列于表 4。

表 4 碱金属离子表观电荷系数比 γ_K/γ_{Na}、γ_{Na}/γ_{Li} 和 γ_K/γ_{Li}. 的理论计算值

离子浓度		,	,
Ion concentration/ (mmol·L ^{-1})	γ _K /γ _{Na}	$\gamma_{\rm Na}/\gamma_{\rm Li}$	$\gamma_{\rm K}/\gamma_{\rm Li}$
0.1	1.351	1.019	1.376
10	1.258	1.130	1.422
平均 Average	1.305	1.075	1.399

另一方面,根据黏土分散体系的阳离子交换选 择性实验,得到 γ_{K}/γ_{Na} 、 γ_{Na}/γ_{Li} 和 γ_{K}/γ_{Li} 的值分别为 1.646、1.110和1.699^[24]。显然,本研究建立的离子 交换吸附模型估算的 γ_{K}/γ_{Na} 、 γ_{Na}/γ_{Li} 和 γ_{K}/γ_{Li} 值与其 他方法的测定值较为吻合(表4)。上述结果证实, 考虑阳离子非经典极化的离子交换吸附新模型能够 正确评估阳离子吸附的活化能(式(17)),同时也 能够正确描述黏土强电场中离子非经典极化影响下 阳离子吸附的亚稳平衡态(式(18))。

4 结 论

碱金属离子(K⁺、Na⁺、Li⁺)在Cs⁺-蒙脱石饱 和样表面的吸附动力学过程存在显著的亚稳平衡特 征及特异性效应。交换离子的吸附活化能来源于蒙 脱石表面吸附态Cs⁺解吸过程,该能量势垒是阻碍 体系中交换离子达到理想吸附平衡的重要因素。虽 然经典双电层理论能够解释体系活化能对离子亚稳 平衡吸附的影响,但无法对亚稳平衡态的特异性效 应进行合理化阐释。吸附态碱金属离子在带电表面 产生强极化效应,极化能力较强的离子更易克服能 量势垒,使其平衡吸附量更接近理想的离子吸附平 衡,表现为相同离子浓度条件下,极化能力更强的 离子其平衡吸附量更大。理论预测和实验结果均证 实,表面静电场引发的离子强极化效应是导致离子 亚稳平衡吸附及其特异性效应的根本原因。

参考文献(References)

- [1] Du W, Liu X M, Tian R, et al. Specific ion effects of incomplete ion-exchange by electric field-induced ion polarization[J]. RSC Advances, 2020, 10 (26): 15190-15198.
- Pan X L, Liu X M, Li H, et al. Specificity of alkali metal ions absorbed on surface of montmorillonite-Cu²⁺[J]. Acta Pedologica Sinica, 2020, 57 (2): 370—380. [潘 小丽,刘新敏,李航,等. 碱金属离子在蒙脱石-Cu²⁺ 表面吸附的离子特异性[J]. 土壤学报, 2020, 57 (2): 370—380.]
- [3] Wu Y B, Liu X M, Li R, et al. Hofmeister effect in eon adsorption kinetics on surface of yellow earth particles
 [J]. Acta Pedologica Sinica, 2018, 55(6): 1450—1459.
 [吴英博,刘新敏,李睿,等. 黄壤颗粒表面离子吸附 动力学中的离子特异性效应[J]. 土壤学报, 2018, 55 (6): 1450—1459.]
- Li R, Li H. Comparison study between Mg²⁺-K⁺ and Ca²⁺-K⁺ exchange kinetics under electric fields at the solid-liquid interface of soil [J]. Acta Physico-Chimica Sinica, 2010, 26 (3): 552—560. [李睿, 李航. 土壤 颗粒表面电场作用下固-液界面 Mg²⁺-K⁺与 Ca²⁺-K⁺交换 动力学的比较研究[J]. 物理化学学报, 2010, 26 (3):

552—560.]

- [5] Park S M, Alessi D S, Baek K. Selective adsorption and irreversible fixation behavior of cesium onto 2: 1 layered clay mineral: A mini review[J]. Journal of Hazardous Materials, 2019, 369: 569-576.
- Baek W, Ha S, Hong S, et al. Cation exchange of cesium and cation selectivity of natural zeolites: Chabazite, stilbite, and heulandite[J]. Microporous and Mesoporous Materials, 2018, 264: 159–166.
- Pan G. Metastable equilibrium adsorption theory: A challenge and development to classical thermodynamic adsorption theories[J]. Acta Scientiae Circumstantiae, 2003,23(2):156—173. [潘纲. 亚稳平衡态吸附(MEA) 理论—传统吸附热力学理论面临的挑战与发展[J]. 环境科学学报, 2003, 23 (2): 156—173.]
- [8] Luo J M, Yu D Y, Hristovski K D, et al. Critical review of advances in engineering nanomaterial adsorbents for metal removal and recovery from water: Mechanism identification and engineering design[J]. Environmental Science & Technology, 2021, 55 (8): 4287-4304.
- [9] Du W, Li R, Liu X M, et al. Specific ion effects on ion exchange kinetics in charged clay[J]. Colloids and Surfaces A: Physicochemical and Engineering Aspects, 2016, 509: 427–432.
- [10] Du W, Li R, Liu X M, et al. Estimating hofmeister energy in ion-clay mineral interactions from the gouy-chapman theory[J]. Applied Clay Science, 2017, 146: 122–130.
- [11] Liu X M, Feng B, Tian R, et al. Electrical double layer interactions between soil colloidal particles: Polarization of water molecule and counterion[J]. Geoderma, 2020, 380: 114693.
- [12] Liu X M, Yang T, Li H, et al. Effects of interactions between soil particles and electrolytes on saturated hydraulic conductivity[J]. European Journal of Soil Science, 2020, 71 (2): 190-203.
- Li Q Y, Shi W Y, Yang Q Y. Polarization induced covalent bonding: A new force of heavy metal adsorption on charged particle surface[J]. Journal of Hazardous Materials, 2021, 412: 125168.
- Li Q Y, Yang S, Tang Y, et al. Asymmetric hybridization orbitals at the charged interface initiates new surface reactions: A quantum mechanics exploration[J]. The Journal of Physical Chemistry C, 2019, 123 (41): 25278-25285.
- [15] Liu D, Du W, Liu X M, et al. To distinguish electrostatic, coordination bond, nonclassical polarization, and dispersion forces on cation-clay interactions[J]. The Journal of Physical Chemistry C, 2019, 123 (4): 2157-2164.
- [16] Li H, Hou J, Liu X M, et al. Combined determination of specific surface area and surface charge properties of charged particles from a single experiment[J]. Soil

Science Society of America Journal, 2011, 75 (6): 2128-2135.

- [17] Liu X M, Li H, Li R, et al. Combined determination of surface properties of nano-colloidal particles through ion selective electrodes with potentiometer[J]. The Analyst, 2013, 138 (4): 1122-1129.
- Li H, Li R, Zhu H L, et al. Influence of electrostatic field from soil particle surfaces on ion adsorption-diffusion[J]. Soil Science Society of America Journal, 2010, 74 (4): 1129-1138.
- [19] Du W, Liu X M, Li R, et al. Theory to describe incomplete ion exchange in charged heterogeneous systems[J]. Journal of Soils and Sediments, 2019, 19(4): 1839—1849.
- [20] Li R, Li H, Xu C Y, et al. Analytical models for describing cation adsorption/desorption kinetics as considering the electrostatic field from surface charges of particles[J]. Colloids and Surfaces A: Physicochemical and Engineering Aspects, 2011, 392 (1): 55-66.
- Li R, Li H, Liu X M, et al. Combined measurement of surface properties of particles and equilibrium parameters of cation exchange from a single kinetic experiment[J]. RSC Advances, 2014, 4 (47): 24671-24678.
- [22] Li R, Li H, Zhu H L, et al. Kinetics of cation adsorption on charged soil mineral as strong electrostatic force presence or absence[J]. Journal of Soils and Sediments, 2011, 11 (1): 53-61.
- [23] Rde Koning A, Comans R N J. Reversibility of radiocaesium sorption on illite[J]. Geochimica et Cosmochimica Acta, 2004, 68 (13): 2815–2823.
- [24] Sun J, Yang D J, Sun C H, et al. Potassium niobate nanolamina: A promising adsorbent for entrapment of radioactive cations from water[J]. Scientific Reports, 2014, 4: 7313.
- [25] Colella C. Ion exchange equilibria in zeolite minerals[J]. Mineralium Deposita, 1996, 31 (6): 554-562.
- [26] Emmanuel T, Alfred D, Dimitri P, et al. Cation diffusion in the interlayer space of swelling clay minerals - A combined macroscopic and microscopic study[J]. Geochimica et Cosmochimica Acta, 2015, 149 (1): 251-267.
- [27] Jardine P M, Sparks D L. Potassium-calcium exchange in a multireactive soil system: I. Kinetics[J]. Soil Science Society of America Journal, 1984, 48 (1): 39-45.
- Liu X M, Li H, Du W, et al. Hofmeister effects on cation exchange equilibrium: Quantification of ion exchange selectivity[J]. The Journal of Physical Chemistry C, 2013, 117 (12): 6245-6251.
- [29] Liu X M, Li H, Li R, et al. Strong non-classical induction forces in ion-surface interactions: General origin of hofmeister effects[J]. Scientific Reports, 2014, 4: 5047.
- [30] Liu X M, Tian R, Du W, et al. A theory to determine the

surface potentials of clay particles in electrolyte solutions[J]. Applied Clay Science, 2019, 169: 112-119.

- [31] Huang X R, Li H, Li S, et al. Role of cationic polarization in humus - increased soil aggregate stability[J]. European Journal of Soil Science, 2016, 67 (3): 341–350.
- [32] Liu X M, Ding W Q, Tian R, et al. Position of shear plane at the clay-water interface: Strong polarization effects of counterions[J]. Soil Science Society of America Journal, 2017, 81 (2): 268-276.
- [33] Liu X M, Hu F N, Ding W Q, et al. A how-to approach for estimation of surface/stern potentials considering ionic size and polarization[J]. The Analyst, 2015, 140

(21): 7217—7224.

- [34] Xu C Y, Yu Z H, Li H. The coupling effects of electric field and clay mineralogy on clay aggregate stability[J]. Journal of Soils and Sediments, 2015, 15 (5): 1159—1168.
- [35] Li H, Peng X H, Wu L S, et al. Surface potential dependence of the hamaker constant[J]. The Journal of Physical Chemistry C, 2009, 113 (11): 4419–4425.
- [36] Li H, Wu L S, Zhu H L, et al. Ion diffusion in the time-dependent potential of the dynamic electric double layer[J]. The Journal of Physical Chemistry C, 2009, 113 (30): 13241-13248.

(责任编辑:陈荣府)