



Office de la Propriété
Intellectuelle
du Canada

Un organisme
d'Industrie Canada

Canadian
Intellectual Property
Office

An agency of
Industry Canada

CA 2658741 C 2010/09/28

(11)(21) **2 658 741**

(12) **BREVET CANADIEN
CANADIAN PATENT**

(13) **C**

(22) Date de dépôt/Filing Date: 2000/04/28

(41) Mise à la disp. pub./Open to Public Insp.: 2000/10/30

(45) Date de délivrance/Issue Date: 2010/09/28

(62) Demande originale/Original Application: 2 307 119

(30) Priorité/Priority: 1999/04/30 (CA2,270,771)

(51) Cl.Int./Int.Cl. *H01M 4/40* (2006.01),
H01G 9/042 (2006.01), *H01M 4/04* (2006.01)

(72) Inventeurs/Inventors:
RAVET, NATHALIE, CA;
BESNER, SIMON, CA;
SIMONEAU, MARTIN, CA;
VALLEE, ALAIN, CA;
ARMAND, MICHEL, FR;
MAGNAN, JEAN-FRANCOIS, CA

(73) Propriétaires/Owners:
ACEP INC., CA;
UNIVERSITE DE MONTREAL, CA; ...

(54) Titre : NOUVEAUX MATERIAUX D'ELECTRODE PRESENTANT UNE CONDUCTIVITE DE SURFACE ELEVEE

(54) Title: NEW ELECTRODE MATERIALS WITH HIGH SURFACE CONDUCTIVITY

(57) **Abrégé/Abstract:**

La présente invention concerne les matériaux d'électrode capables de réaction rédox par échange d'ions alcalins et d'électrons avec un électrolyte. Les applications sont dans le domaine des générateurs électrochimiques (batteries) primaires ou secondaires, les supercapacités et les systèmes de modulation de la lumière de type supercapacité.



(73) **Propriétaires(suite)/Owners(continued):**CENTRE NATIONAL DE LA RECHERCHE SCIENTIFIQUE (C.N.R.S.), FR

(74) **Agent:** BCF LLP

ABRÉGÉ

La présente invention concerne La présente invention concerne les matériaux d'électrode capables de réaction rédox par échange d'ions alcalins et d'électrons avec un électrolyte. Les applications sont dans le domaine des générateurs électrochimiques
5 (batteries) primaires ou secondaires, les supercapacités et les systèmes de modulation de la lumière de type supercapacité.

**TITRE : NOUVEAUX MATÉRIAUX D'ÉLECTRODE PRÉSENTANT UNE
CONDUCTIVITÉ DE SURFACE ÉLEVÉE**

La présente est une demande divisionnaire de la demande de brevet No. 2,307,119 déposée le 28 avril 2000.

DOMAINE DE L'INVENTION

5 La présente invention concerne des matériaux d'électrode capables de réaction rédox par échange d'ions alcalins et d'électrons avec un électrolyte. Les applications sont dans le domaine des générateurs électrochimiques (batteries) primaires ou secondaires, les supercapacités et les systèmes de modulation de la lumière de type électrochrome.

10 **ART ANTÉRIEUR**

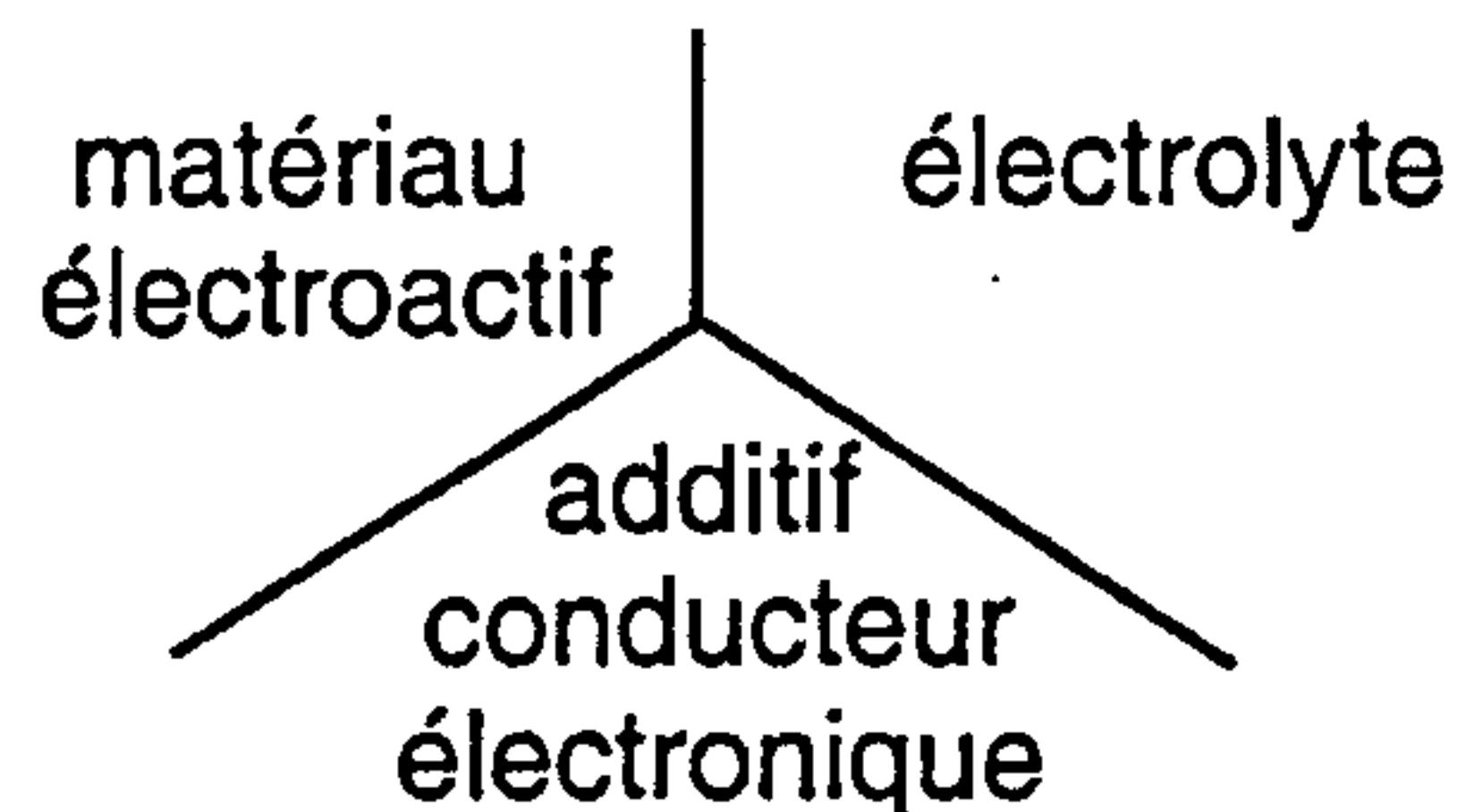
 On connaît les composés d'insertion (ci-après appelés aussi matériaux électroactifs ou matériaux rédox) dont le fonctionnement est basé sur l'échange d'ions alcalins, en particulier les ions lithium, et des électrons de valence d'au moins un élément de transition de manière à assurer la neutralité dans la matrice solide. Le maintien partiel
15 ou total de l'intégrité structurale du matériau permet la réversibilité de la réaction. Les réactions rédox résultant de la formation de plusieurs phases ne sont habituellement pas réversibles, ou très peu. Il est aussi possible d'effectuer des réactions en phase solide en mettant en jeu la scission réversible de liaisons soufre-soufre ou les réactions rédox intervenant dans la transformation de structures organiques aromatiques en formes
20 quinoniques, en particulier dans les polymères conjugués.

 Les matériaux d'insertion sont les ingrédients actifs des réactions électrochimiques utilisés en particulier dans les générateurs électrochimiques, les supercapacités ou les systèmes de modulation de la transmission de la lumière
25 (électrochromes).

La progression de la réaction d'échange ions-électrons requiert l'existence au sein du matériau d'insertion d'une double conductivité, simultanément par les électrons et les ions, en particulier les ions lithium, l'un ou l'autre de ces types de conductivité étant éventuellement trop faible pour assurer des cinétiques d'échanges requises pour l'utilisation du matériau, en particulier pour les générateurs électrochimiques ou les supercapacités. Une solution à ce problème est obtenue partiellement par l'utilisation d'électrodes dites "composites", dans lesquelles le matériau d'électrode est dispersé dans une matrice contenant l'électrolyte et un liant polymère. Dans le cas où l'électrolyte est un électrolyte polymère ou un gel fonctionnant en l'absence de solvant, le rôle de liant mécanique est assuré directement par la macromolécule. Par gel, on entend une matrice polymère, elle-même solvatante ou non, retenant un liquide polaire et un sel, de manière à conférer à l'ensemble les propriétés mécaniques d'un solide tout en retenant au moins une partie de la conductivité du liquide polaire. Un électrolyte liquide et le matériau d'électrode peuvent aussi être maintenus en contact par une faible fraction d'un liant polymère inerte, c'est-à-dire n'interagissant pas avec le solvant. Par l'un quelconque des moyens précités, chaque grain de matériau d'électrode est donc entouré d'électrolyte capable d'amener les ions en contact direct avec la quasi-totalité de la surface du matériau d'électrode. Pour faciliter les échanges électroniques, il est habituel, selon l'art antérieur, d'ajouter des particules d'un matériau conducteur à l'un des mélanges précités du matériau électrode et de l'électrolyte. Ces particules sont à l'état très divisé. Généralement, le choix se porte sur les matériaux carbonés, et tout spécialement sur les noirs de carbone (Shawinigan ou Ketjenblack®). Cependant, les fractions volumiques utilisées sont faibles car ce type de matériau modifie fortement la rhéologie des suspensions, spécialement dans les polymères, avec pour résultat une porosité excessive et une perte

- 3 -

d'efficacité du fonctionnement de l'électrode composite, aussi bien en termes de fraction de la capacité utilisable que de la cinétique, i.e., de la puissance disponible. Aux faibles taux utilisés, les grains de carbone se structurent en chaînes, et les points de contact avec le matériau d'électrode proprement dit sont extrêmement réduits. Cette configuration a pour conséquence une mauvaise répartition du potentiel électrique au sein du matériau électroactif. En particulier, des surconcentrations ou des appauvrissements peuvent apparaître aux points de jonction triple:



10

Ces variations excessives de la concentration locale en ions mobiles et les gradients résultant à l'intérieur du matériau électroactif sont très préjudiciables à la réversibilité du fonctionnement de l'électrode sur un nombre élevé de cycles. Ces contraintes, ou stress, chimiques et mécaniques se traduisent au niveau microscopique par une désintégration des grains de matériau électroactif, dont une partie est susceptible de perdre le contact avec les grains de carbone et de devenir ainsi inactifs électrochimiquement. La structure du matériau peut aussi être détruite, avec l'apparition de nouvelles phases et relargage éventuel des dérivés ou autres fragments de métaux de transition dans l'électrolyte. Ces phénomènes nuisibles apparaissent d'autant plus facilement lorsque la densité de courant ou la puissance demandée à l'électrode est plus grande.

20

DANS LES DESSINS

La Figure 1 illustre la différence entre une électrode classique selon l'art antérieur (A) et une électrode selon l'invention dont les particules de matériau électroactif sont recouvertes d'un revêtement carboné (B).

5 Les Figures 2 et 3 illustrent une comparaison d'un échantillon de LiFePO_4 recouvert de carbone avec un échantillon témoin de LiFePO_4 sans carbone. Ces résultats ont été obtenus par voltammétrie cyclique de piles LiFePO_4 / $\text{POE}_{20}\text{LiTFSI}$ / Li cyclées à 20 mV.h^{-1} entre 3 et 3.7 volts à 80°C . Le premier cycle est porté sur la Figure 2 et le cinquième sur la Figure 3.

10 La Figure 4 illustre l'évolution de la capacité au cours du cyclage des piles réalisées avec l'échantillon de LiFePO_4 carboné d'une part et le témoin non carboné d'autre part.

La Figure 5 illustre les performances d'une pile contenant LiFePO_4 carboné et cyclée en mode potentiostatique entre 3 et 3.8 Volts à 80°C avec une vitesse de charge et
15 décharge correspondant à C/1.

La Figure 6 illustre l'évolution du courant en fonction du temps d'une pile LiFePO_4 / γ -butyrolactone LiTFSI / Li contenant un échantillon carboné et cyclé à 20 mV.h^{-1} entre 3 et 3.7 volts à température ambiante.

La Figure 7 illustre l'évolution du courant en fonction du temps d'une pile
20 LiFePO_4 / $\text{POE}_{20}\text{LiTFSI}$ / Li contenant un échantillon carboné.

Les Figures 8-9 présentent une comparaison d'échantillons de LiFePO_4 recouverts de carbone avec un échantillon témoin de LiFePO_4 avant traitement. Ces résultats ont été obtenus par voltammétrie cyclique de piles LiFePO_4 / $\text{POE}_{20}\text{LiTFSI}$ / Li cyclées à 20 mV.h^{-1} entre 3 et 3.7 volts à 80°C . Le premier cycle est illustré sur la Figure
25 8 et le cinquième sur la Figure 9.

La Figure 10 illustre l'évolution de la capacité au cours du cyclage des piles réalisées avec les échantillons de LiFePO_4 carbonés d'une part et le témoin non carboné d'autre part.

5 SOMMAIRE DE L'INVENTION

La présente invention concerne un matériau d'électrode comprenant un oxyde complexe correspondant à la formule générale $A_aM_mZ_zO_oN_nF_f$ dans laquelle:

A comprend un métal alcalin;

M comprend au moins un métal de transition, et optionnellement un métal autre qu'un
10 métal de transition, tel que le magnésium ou l'aluminium; ou leurs mélanges;

Z comprend au moins un non-métal;

O est l'oxygène; N l'azote et F le fluor; et

les coefficients $a, m, z, o, n, f \geq 0$ étant choisis de manière à assurer l'électroneutralité, caractérisé en ce qu'un dépôt de matériau carboné conducteur est déposé à la surface du
15 matériau d'une manière homogène de façon à obtenir une distribution substantiellement régulière du champ électrique à la surface des grains du matériau. La similarité des rayons ioniques entre l'oxygène, le fluor et l'azote permet le remplacement mutuel de ces éléments en autant que l'électroneutralité est maintenue. Pour des raisons de simplification, et considérant que l'oxygène est utilisé le plus fréquemment, ces matériaux
20 seront appelés des oxydes complexes. Les métaux de transition préférentiels comprennent le fer, le manganèse, le vanadium, le titane, le molybdène, le niobium, le zinc et le tungstène, seuls ou en mélanges. Les métaux autre qu'un métal de transition préférentiels comprennent le magnésium ou l'aluminium, et les non-métaux préférentiels comprennent le soufre, le sélénium, le phosphore, l'arsenic, le silicium, le germanium, le
25 bore et l'étain, seuls ou en mélanges.

Dans une mise en oeuvre préférentielle, la teneur massique finale en matériau carboné est comprise entre 0.1% et 55%, et plus préférentiellement entre 0.2% à 15%.

Dans une autre mise en oeuvre préférentielle, l'oxyde complexe comprend les sulfates, phosphates, silicates, oxysulfates, oxyphosphates et oxysilicates, ou leurs
5 mélanges, d'un métal de transition et de lithium, et leurs mélanges. Il peut être intéressant, pour des raisons de stabilité structurale, de substituer partiellement le métal de transition par un élément de même rayon ionique mais inactif au point de vue rédox. Par exemple, le magnésium et l'aluminium, dans des proportions préférentielles de 1 à 25%.

10 Selon un aspect particulier la présente invention renferme un procédé de préparation d'un matériau d'électrode réversible aux ions Li comprenant un oxyde complexe de formule LiFePO_4 et où l'oxyde complexe comprend un dépôt non-poudreux d'un matériau carboné conducteur déposé à sa surface,

15 le procédé comprenant une étape de chauffage comprenant la pyrolyse d'une matière organique qui est un précurseur dudit matériau carboné conducteur, ladite étape de chauffage étant effectuée de manière à générer ledit dépôt de matériau carboné conducteur déposé à la surface dudit oxyde complexe de formule LiFePO_4 , et la température pour l'étape de chauffage étant 750°C ou moins.

20 Selon ledit aspect particulier la présente invention renferme un procédé où le dépôt de matériau carboné conducteur déposé à la surface de l'oxyde complexe peut être obtenu par la mise en contact préalable des précurseurs de l'oxyde complexe avec une matière organique précurseur de matériau carboné conducteur pour ensuite générer
25 ledit dépôt de matériau carboné conducteur.

Selon ledit aspect particulier la présente invention renferme également un procédé où le dépôt de matériau carboné conducteur déposé à la surface de l'oxyde complexe est obtenu par la mise en contact préalable de l'oxyde complexe avec une
30 matière organique précurseur de matériau carboné conducteur pour ensuite générer ledit dépôt de matériau carboné conducteur.

L'invention comprend en outre une cellule électrochimique dans laquelle au moins une électrode est fabriquée à partir d'un matériau d'électrode selon l'invention. La cellule peut opérer comme batterie primaire ou secondaire, super capacité, ou système de modulation de la lumière, la batterie primaire ou secondaire étant le mode d'opération
5 préférentiel.

DESCRIPTION DETAILLEE DE L'INVENTION

La présente invention permet la réalisation de matériaux d'électrode de compositions extrêmement variées dont la caractéristique est d'être revêtus en surface,
10 ou sur la plus grande partie de la surface, d'un revêtement uniforme de matériau carboné conducteur déposé par voie chimique. La présence dans les matériaux d'électrode de l'invention d'un revêtement uniforme en comparaison du contact ponctuel obtenu avec les poudres de carbone ou d'autres additifs conducteurs de l'art antérieur permet une distribution régulière du champ électrique à la surface des grains du
15 matériau électroactif.

- 7 -

De plus, les gradients de concentration des ions sont diminués considérablement. Cette meilleure distribution de la réaction électrochimique à la surface des particules permet d'une part de préserver l'intégrité structurale du matériau, et d'autre part améliore la cinétique, en terme de densité de courant et de puissance disponible à l'électrode, grâce à la plus grande surface offerte.

Par matériau carboné, on entend un polymère solide contenant majoritairement du carbone, de 60 à 100% molaire, et possédant une conductivité électronique supérieure à 10^{-5} Scm^{-1} à température ambiante, de préférence supérieure à 10^{-3} Scm^{-1} . Les autres éléments présents peuvent être l'hydrogène, l'oxygène, l'azote, en autant qu'ils n'interfèrent pas avec l'inertie chimique propre au carbone pendant les procédés électrochimiques. Le matériau carboné peut être obtenu par décomposition thermique ou déshydrogénation, e.g., oxydation partielle, de divers composés organiques. En général, tout matériau menant, grâce à une réaction ou une séquence de réactions, à un matériau carboné solide ayant les propriétés souhaitables sans affecter la stabilité de l'oxyde complexe, représente un précurseur acceptable. Des précurseurs acceptables comprennent, sans limitation, les hydrocarbures et leurs dérivés, particulièrement les espèces polycycliques aromatiques telles que le goudron ou le brai, le pérylène et ses dérivés, les composés polyhydriques comme les sucres et les hydrates de carbone, leurs dérivés, et les polymères. Des exemples préférentiels de polymères incluent les polyoléfines, les polybutadiènes, l'alcool polyvinylique, les produits de condensation des phénols, y compris ceux obtenus à partir de réaction avec des aldéhydes, les polymères dérivés de l'alcool furfurylique, les polymères dérivés du styrène, du divinylbenzène, du naphthalène, du pérylène, de l'acrylonitrile, et de l'acétate de vinyle; la cellulose, l'amidon et leurs esters et éthers, et leurs mélanges.

L'amélioration de la conductivité à la surface des grains obtenue par le revêtement de matériau carboné selon la présente invention permet le fonctionnement satisfaisant d'électrodes contenant des matériaux électroactifs dont la conductivité électronique est insuffisante pour obtenir des performances acceptables. Les oxydes complexes ayant des couples rédox situés dans des intervalles de voltage utiles et/ou comprenant des éléments peu dispendieux et non toxiques, mais dont la conductivité est trop basse pour des usages pratiques, deviennent utiles comme matériau d'électrode lorsque le revêtement conducteur est présent. Le choix des structures ou mélanges de phases possédant des propriétés rédox mais dont la conductivité électronique est trop faible, est beaucoup plus large que celui des composés de l'art antérieur, de type oxyde mixte de métaux de transition et de lithium. Il est en particulier possible d'inclure dans les structures rédox un ou plusieurs des éléments choisis parmi les non-métaux (métalloïdes) tels que le soufre, le sélénium, le phosphore, l'arsenic, le silicium ou le germanium, dont l'électronégativité plus grande permet de moduler le potentiel rédox des éléments de transition, mais au dépens de la conductivité électronique. Un effet similaire est obtenu par une substitution partielle ou totale des atomes d'oxygène par le fluor ou l'azote.

Les matériaux d'électrode ou rédox sont ainsi décrits par la formule générale $A_a M_m Z_z O_o N_n F_f$ dans laquelle:

A comprend un métal alcalin tels que Li, Na, K;

M comprend au moins un métal de transition, et optionnellement un métal autre qu'un métal de transition, tel que le magnésium ou l'aluminium;

Z comprend au moins un non-métal tel que S, Se, P, As, Si, Ge;

O est l'oxygène;

- 9 -

N est l'azote et F est le fluor, ces derniers éléments pouvant se substituer à l'oxygène dans l'oxyde complexe du fait des rayons ioniques voisins des ions F^- , O^{2-} et N^{3-} ; et

chacun des coefficients a, m, z, o, n et f ≥ 0 de façon indépendante, de manière à assurer l'électroneutralité du matériau.

5

Les oxydes préférentiels selon la présente invention comprennent ceux de formules $Li_{1+x}MP_{1-x}Si_xO_4$; $Li_{1+x-y}MP_{1-x}Si_xO_{4-y}F_y$; $Li_{3-x+z}M_2(P_{1-x-z}S_xSi_zO_4)_3$; $Li_{3+u-x+z}V_{2-z-w}Fe_uTi_w(P_{1-x-z}S_xSi_zO_4)_3$ ou $Li_{4+x}Ti_5O_{12}$, $Li_{4+x-2y}Mg_yTi_5O_{12}$, dans lesquelles $w \leq 2$; $0 \leq x$; $y \leq 1$; $z \leq 1$ et M comprend Fe or Mn.

10

Le revêtement carboné peut être déposé par différentes techniques, qui font partie intégrale de l'invention. Une méthode préférée consiste à pyrolyser une matière organique, de préférence riche en carbone, en présence du matériau rédox. Sont particulièrement avantageux les mésomolécules et polymères susceptibles de former
15 facilement, soit mécaniquement, soit par imprégnation à partir d'une solution ou par polymérisation *in situ*, une couche uniforme à la surface des grains du matériau rédox. Une pyrolyse ou déshydrogénation de l'ensemble permet d'obtenir une couche fine et uniforme de matériau carboné à la surface des grains du matériau rédox. Afin que la composition de ce dernier ne soit pas affectée par la réaction de pyrolyse ou de
20 déshydrogénation, il est judicieux de choisir des compositions dont la pression d'oxygène libérée par le matériau soit suffisamment faible pour éviter l'oxydation du carbone formé par la pyrolyse. L'activité de l'oxygène des composés $A_aM_mZ_zO_oN_nF_f$ peut être contrôlée par la teneur en métal alcalin, qui elle-même détermine l'état d'oxydation du ou des éléments de transition contenus dans le matériau et fait partie intégrale de l'invention.
25 Sont particulièrement intéressants les compositions dans lesquelles le coefficient "a" de la

- 10 -

teneur en métal alcalin permet de maintenir les états d'oxydation suivant: Fe^{2+} , Mn^{2+} , V^{2+} , V^{3+} , Ti^{2+} , Ti^{3+} , Mo^{3+} , Mo^{4+} , Nb^{3+} , Nb^{4+} , W^{4+} . D'une manière générale, des pressions d'oxygène de l'ordre 10^{-20} bars à 0°C et de 10^{-10} bars à 900°C sont suffisamment faibles pour permettre le dépôt de carbone par pyrolyse, la cinétique de formation de carbone en présence de résidu hydrocarbonés dus à la pyrolyse étant plus rapide et moins fortement activée que la formation d'oxygène à partir du matériau rédox. Il est aussi possible et avantageux de choisir des matériaux dont la pression d'oxygène en équilibre avec le matériau soit inférieure à celle de l'équilibre



Dans ce cas, le matériau carboné peut être thermodynamiquement stable vis-à-vis de l'oxyde complexe. Les pressions correspondantes sont obtenues par la formule suivante:

$$\ln P(\text{O}_2) = \ln P(\text{CO}_2) = \frac{94050}{R(273,2 + \theta)}$$

dans laquelle R est la constant des gaz parfaits ($1,987 \text{ cal.mole}^{-1}.\text{K}^{-1}$); et

θ est la température en $^\circ\text{C}$.

Le tableau suivant donne les valeurs des pressions d'oxygène pour quelques températures:

$\theta (^\circ\text{C})$	$P(\text{O}_2)$ $P(\text{CO}_2) = 1 \text{ atm}$	$P(\text{O}_2)$ $P(\text{CO}_2) = 10^{-5} \text{ atm}$
200	3.5×10^{-44}	3.5×10^{-49}
300	1.4×10^{-36}	1.4×10^{-41}
400	2.9×10^{-31}	2.9×10^{-36}
500	2.5×10^{-27}	2.5×10^{-32}
600	2.9×10^{-24}	2.5×10^{-29}
700	7.5×10^{-22}	7.5×10^{-27}
800	7.0×10^{-20}	7.0×10^{-25}
900	3.0×10^{-18}	3.0×10^{-23}

- 11 -

Il est aussi possible d'effectuer le dépôt carboné par la dismutation de l'oxyde de carbone à des températures inférieures à 800°C selon l'équation:



Cette réaction est exothermique mais lente. Les particules d'oxyde complexe
 5 peuvent être mises en contact avec le monoxyde de carbone pur ou dilué par un gaz inerte, à des températures allant de 100 à 750°C, de préférence de 300 à 650°C. Avantageusement, la réaction est conduite en technique de lit fluidisé, de manière à avoir une grande surface d'échange entre la phase gazeuse et la phase solide. Les éléments et cations des métaux de transition présents dans l'oxyde complexe sont des catalyseurs de la
 10 réaction de dismutation. Il peut être intéressant d'ajouter des faibles quantités de sels de métaux de transition, préférentiellement le fer, nickel, cobalt à la surface des grains, ces éléments étant particulièrement actifs comme catalyseur de la réaction de dismutation. On peut aussi faire appel à la décomposition d'hydrocarbures en phase gazeuse, tel que les alcanes, ou de préférence ceux riches en carbone, tels que les alcène, les alcynes ou les
 15 hydrocarbures aromatiques.

Dans une variante, le dépôt de matériau carboné peut être effectué simultanément à une variation de la composition en métaux alcalins A. Pour ce faire, un sel d'un acide ou d'un polyacide organique est mélangé avec l'oxyde complexe. Une autre
 20 possibilité consiste à partir d'un monomère ou d'un mélange de monomères qui sont polymérisés *in situ*. Par pyrolyse, le composé dépose un film de matériau carboné à la surface et le métal alcalin A est incorporé selon l'équation:



R' étant un radical organique quelconque, éventuellement faisant partie d'une trame
 25 polymère.

Parmi les composés susceptibles de permettre cette réaction, on peut citer d'une manière non limitante les sels d'acide carboxyliques tels que les sels des acides oxalique, malonique, succinique, citrique, polyacrylique, polyméthacrylique, benzoïque, phtalique, propiolique, acétylène dicarboxylique, naphthalène di- ou tétracarboxylique, pérylène tétracarboxylique, diphénique.

Il est évident que la pyrolyse d'un matériau organique ne contenant pas d'élément alcalin et l'apport de ce dernier par un sel peuvent être combiné afin d'arriver à la stœchiométrie désirée de l'oxyde complexe.

Il est aussi possible d'obtenir un dépôt de matériau carboné, spécialement à des températures basses ou moyennes, inférieures à 400°C par réduction de liaisons carbone-halogène selon l'équation:



où Y représente un halogène ou un pseudo-halogène. Par pseudo-halogène, on entend un radical organique ou inorganique susceptible d'exister sous forme d'ion Y^- et de former le composé protoné correspondant HY . Parmi les halogènes et pseudo-halogènes, on peut citer d'une manière non limitante F, Cl, Br, I, CN, SCN, CNO, OH, N_3 , RCO_2 , RSO_3 où R représente H ou un radical organique. La formation par réduction de liaison CY est préférablement effectuée en présence d'éléments réducteurs, par exemple l'hydrogène, le zinc, le magnésium les ions Ti^{3+} , Ti^{2+} , Sm^{2+} , Cr^{2+} , V^{2+} , les tétrakis(dialkylamino éthylène) ou les phosphines. Ces réactifs peuvent éventuellement être obtenus ou régénérés par voie électrochimique. Par ailleurs, il peut être avantageux d'utiliser des catalyseurs augmentant la cinétique de réduction. Sont particulièrement efficaces les dérivés du

- 13 -

palladium ou du nickel, en particulier sous forme de complexes avec les phosphines ou les composés azotés tel la 2,2'-bipyridine. D'une manière similaire, ces composés peuvent être générés sous forme active par voie chimique en présence de réducteurs, en particulier ceux précités, ou par voie électrochimique. Parmi les composés susceptibles de générer
 5 du carbone par réduction, on peut citer les perhalocarbones, en particulier sous forme de polymères, l'hexachlorobutadiène, l'hexachlorocyclopentadiène.

Un autre moyen de libérer du carbone par un procédé à basse température consiste en l'élimination du composé hydrogéné HY, Y étant tel que défini ci-haut, selon
 10 l'équation :



Parmi les composés susceptibles de générer du carbone par réduction, on peut citer les composés organiques comportant un nombre équivalent d'atomes d'hydrogène et
 15 de groupements Y, tels les hydrohalocarbones, en particulier sous forme de polymères, tel que le polyfluorure, polychlorure ou polybromure ou polyacétate de vinylidène, les hydrates de carbones. La déshydro(pseudo)halogénéation peut être obtenue à basse température, incluant la température ambiante, par l'action d'une base susceptible de réagir avec le composé HY pour former un sel. À ce titre, on peut citer les bases tertiaires,
 20 amines, amidines, guanidines, imidazoles, les bases inorganiques telles que les hydroxydes alcalins, les composés organométalliques se comportant comme des bases fortes telles que $\text{A}(\text{N}(\text{Si}(\text{CH}_3)_3)_2$, $\text{LiN}[\text{CH}(\text{CH}_3)_2]_2$ ou le butyl lithium.

Dans les deux dernières méthodes précitées, il peut être avantageux de recuire
 25 les matériaux après le dépôt de carbone. Ce traitement permet une amélioration de la

- 14 -

structure ou de la cristallinité du carbone. Le traitement peut être effectué à une température variant entre 100 à 1000°C, de préférence entre 100 à 700°C, ce qui permet d'éviter une éventuelle réduction de l'oxyde complexe par le matériau carboné.

5 D'une manière générale, il est possible d'obtenir des revêtements de matériau carboné uniformes, assurant une conductivité électronique suffisante, c'est-à-dire au moins du même ordre que la conductivité ionique dans le grain d'oxyde. Les revêtements épais permettent d'obtenir une conductivité suffisante pour que le mélange binaire des grains d'oxyde complexe enrobés de matériau carboné avec l'électrolyte, liquide ou
10 polymère ou le liant inerte macromoléculaire destiné à être imbibé d'électrolyte, soit conducteur par simple contact entre les particules. En général, ce comportement peut s'observer à des fractions volumiques comprises entre 10 et 70%.

Il peut être aussi avantageux de choisir des dépôts de matériau carboné
15 suffisamment fin pour ne pas faire obstacle au passage des ions, tout en assurant la répartition du potentiel électrochimique à la surface du grain. Dans ce cas, les mélanges binaires ne possèdent éventuellement pas une conductivité électronique suffisante pour assurer les échanges électroniques avec le support de l'électrode (collecteur de courant). L'ajout d'un tiers composant conducteur électronique, sous forme de poudre fine ou de
20 fibres, permet d'obtenir une conductivité macroscopique satisfaisante et améliore les échanges électroniques avec le support de l'électrode. Les noirs de carbone ou les fibres de carbone sont particulièrement avantageux pour cette fonction, et donnent des résultats satisfaisants à des taux volumiques n'affectant peu ou pas la rhéologie lors de la mise en œuvre de l'électrode du fait de l'existence d'une conductivité électronique à la surface des
25 grains du matériau d'électrode. Des fractions volumiques de 0.5 à 10% sont

- 15 -

particulièrement préférées. Les noirs de carbone de type noir de Shawinigan® ou Ketjenblack® sont préférés. Parmi les fibres de carbone, celles obtenues par pyrolyse de polymères tels que le brai, le goudron, le polyacrylonitrile ainsi que celles obtenues par "cracking" d'hydrocarbures sont préférées.

5

Il est intéressant, du fait de sa légèreté et de sa malléabilité, d'utiliser l'aluminium comme constituant des collecteurs de courant. Ce métal est néanmoins recouvert d'une couche isolante d'oxyde. Cette couche, qui protège le métal de la corrosion, peut dans certaines conditions augmenter d'épaisseur, ce qui amène une

10 résistance accrue de l'interface, préjudiciable au bon fonctionnement de la cellule électrochimique. Ce phénomène peut être particulièrement gênant et rapide dans le cas où la conductivité électronique serait uniquement assurée, comme dans l'art antérieur, par des grains de carbone ayant un nombre de points de contacts limités. L'utilisation, en

15 conjonction avec l'aluminium, des matériaux d'électrode recouverts d'une couche de matériau carboné conducteur permet d'augmenter la surface d'échange aluminium-électrode. Les effets d'une corrosion de l'aluminium sont ainsi annulés ou à tout le moins significativement minimisés. Il est possible d'utiliser soit des collecteurs d'aluminium sous forme de feuillards ou éventuellement sous forme de métal déployé ou expansé, ce

20 qui permet un gain de poids. Du fait de propriétés des matériaux de l'invention, même dans le cas d'un métal déployé, les échanges électroniques au niveau du collecteur se font sans surcroît notable de la résistance.

Lorsque les collecteurs de courant sont thermiquement stables, il est aussi possible d'effectuer la pyrolyse ou déshydrogénation directement sur le collecteur, de

25 manière à obtenir après dépôt de carbone, un film continu poreux qui peut être infiltré par

- 16 -

un liquide conducteur ionique, ou bien par un monomère ou mélange de monomères dont la polymérisation *in situ* génère un électrolyte polymère. La formation de films poreux dans lesquels le revêtement carboné forme une trame sont aisément obtenus dans le cadre de l'invention par pyrolyse d'un composite polymère-oxyde complexe déposé à l'état de

5 film sur un support métallique.

Lors de la mise en oeuvre du matériau d'électrode de la présente invention dans une cellule électrochimique, préférentiellement de type batterie primaire ou secondaire, l'électrolyte est un préférentiellement un polymère, solvantant ou non, optionnellement

10 plastifié ou gélifié par un liquide polaire contenant en solution un ou plusieurs sels métalliques, et préférentiellement au moins un sel de lithium. Dans un tel cas, le polymère est préférentiellement formé à partir d'unités oxyéthylène, oxypropylène, acrylonitrile, fluorure de vinylidène, des esters de l'acide acrylique ou métacrylique, les esters de l'acide itaconique avec des groupements alkyles ou oxaalkyles. L'électrolyte peut également être

15 un liquide polaire immobilisé dans un séparateur microporeux tels qu'une polyoléfine, un polyester, des nanoparticules de silice, d'alumine ou d'aluminate de lithium LiAlO_2 . Des exemples de liquides polaires comprennent les carbonates cycliques ou linéaires, les formiate d'alkyle, les α - ω alkylethers, oligoéthylène glycols, la N-méthylpyrrolidinone, la γ -butyrolactone, les tétraalakylsulfamides, et leurs mélanges.

20

Les exemples suivants sont fournis afin d'illustrer certaines mises en oeuvre préférentielles de l'invention, et ne doivent pas être considérés comme en limitant la portée.

25

Exemple 1

Cet exemple illustre la synthèse d'un matériau de l'invention conduisant directement à un matériau d'insertion recouvert d'un dépôt de carbone.

5 Le matériau LiFePO_4 recouvert d'un dépôt carboné a été synthétisé à partir de vivianite $\text{Fe}_3(\text{PO}_4)_2 \cdot 8\text{H}_2\text{O}$ et d'orthophosphate de lithium Li_3PO_4 en proportions stoechiométriques selon la réaction:



Une poudre de polypropylène a été ajoutée dans une proportion représentant 3
10 % du poids de la vivianite. Les quantités pesées de chacun des composants ainsi que la poudre de polypropylène ont été intimement broyées ensemble dans un broyeur à billes de zircone. Le mélange a ensuite été chauffé sous atmosphère inerte d'argon, dans un premier temps à 350°C pendant 3 heures pour déshydrater la vivianite, puis la température a été élevée graduellement jusqu'à 700°C pour cristalliser le matériau et
15 carboniser le polypropylène. La température a été maintenue à 700°C pendant 7 heures. La structure du matériau obtenue a été vérifiée par RX et correspond à celle publiée pour la triphyllite. Le pourcentage de carbone présent dans l'échantillon a été déterminé par analyse élémentaire. À la précision de la mesure, la teneur en carbone est de 0.56 % dans l'exemple présenté. Pour comparaison, un échantillon a été préparé dans les mêmes
20 conditions en omettant la poudre de polypropylène. Cet échantillon présente également une structure cristalline pure de type LiFePO_4

Propriétés électrochimiques

Les matériaux préparés ont été testés dans des piles boutons du type CR 2032 à
25 température ambiante et à 80°C .

Test à 80°C

Les cathodes ont été préparées en mélangeant ensemble la poudre du matériau actif avec du noir de carbone (Ketjenblack®) pour assurer l'échange électronique avec le collecteur de courant et du polyoxyde d'éthylène de masse 400 000 utilisé comme agent liant d'une part et conducteur ionique d'autre part. Les proportions en poids sont 35:9:56. De l'acétonitrile est ajouté au mélange pour dissoudre le polyoxyde d'éthylène. Le mélange homogénéisé est ensuite coulé sur un disque d'acier inoxydable de 1.7 cm². La cathode est séchée sous vide puis transférée en boîte à gants Vacuum Atmosphères, sous atmosphère d'hélium (< 1 vpm H₂O, O₂). Une feuille de lithium (27 µm) laminée sur un substrat de nickel a été utilisée comme anode. L'électrolyte polymère était composé de polyoxyde d'éthylène de masse 5000000 et de LiTFSI (sel de lithium de la bistrifluorométhanesulfonimide) dans les proportions oxygène des unités oxyéthylène / lithium de 20 : 1.

Les expériences électrochimiques ont été menées à 80°C, température à laquelle la conductivité ionique de l'électrolyte est suffisante, ($2 \times 10^{-3} \text{ Scm}^{-1}$). Les études électrochimiques ont été réalisées par voltammétrie lente (20 mV.h⁻¹) contrôlée par un cycleur de batterie de type Macpile®. Les batteries ont été chargées et déchargées entre 3.7 et 3 Volts.

La Figure 2 présente le premier cycle obtenu pour les matériaux carbonés et non carbonés dont la synthèse est décrite précédemment. Pour l'échantillon non carboné les phénomènes d'oxydation et de réduction s'étendent sur une large plage de potentiel. Pour l'échantillon carboné, les pics sont mieux définis. L'évolution des 2 matériaux au

cours des 5 premiers cycles et très différente (Figure 3). Pour l'échantillon recouvert d'un dépôt de carbone, les cinétiques d'oxydation et de réduction sont de plus en plus rapides, ce qui se traduit par des pics de mieux en mieux définis (courants de pics plus élevés et pics plus étroits). En revanche, pour l'échantillon non carboné, les cinétiques apparaissent de plus en plus lente. L'évolution de la capacité de ces deux échantillons est présentée sur la Figure 4. Dans le cas de l'échantillon carboné, la capacité échangée est stable. Elle représente de 94 à 100% de la capacité théorique (170 mAh.g^{-1}) suivant les essais. La capacité initiale du matériau non carboné se situe aux alentours de 145 mAh.g^{-1} soit 85 % de la capacité théorique. Pour cet échantillon, la capacité échangée décroît rapidement.

10 Après 5 cycles la batterie a perdu 20% de sa capacité initiale.

L'échantillon carboné a été cyclé en mode intentiostatique entre 3.8 et 3 V avec des régimes de charge et de décharge rapide. Les courants imposés correspondent à un régime en C/1, ce qui signifie que toute la capacité est échangée en 1 heure. Ces résultats de cyclages sont présentés à la Figure 5. Les 5 premiers cycles ont été réalisés en mode voltampérométrique pour activer la cathode et déterminer sa capacité. Dans ce cas, 100% de la capacité théorique a été échangée durant les premiers cycles voltammétriques et 96% durant les 80 premiers cycles intentiostatiques. Par la suite la capacité décroît lentement et après 1000 cycles, 70% de la capacité (120 mAh.g^{-1}) est encore échangée à ce régime. Le cyclage en mode potentiodynamique réalisé après 950 cycles montre qu'en fait, 89% de la capacité initiale est encore disponible à des régimes de décharges plus lents. Cette perte de puissance est associée à l'augmentation de la résistance d'interface lithium/électrolyte polymère. L'allure erratique du paramètre C/D (capacité passée en charge)/(capacité passée en décharge) en fin de cyclage laisse en effet présumer de la formation de dendrites. Ce paramètre est tracé sur la Figure 5.

Test à température ambiante (électrolyte liquide)

Le matériau LiFePO_4 recouvert d'un dépôt de carbone a également été testé à température ambiante. Dans ce cas, la cathode composite est préparée en mélangeant le
5 matériau actif avec du noir de carbone et de l'EPDM (préalablement dissout dans du cyclohexane) dans les proportions 85:5:10. Le mélange est étendu sur un collecteur de courant en acier inox en forme de disque de 1.7 cm^2 , séché sous vide et conservé en boîte à gants sous atmosphère d'hélium. Comme précédemment, le lithium est utilisé comme anode. Les deux électrodes sont séparées par une membrane poreuse de type
10 Celgard™ 2400. L'électrolyte utilisé est une solution de LiTFSI 0.8 molale dans la gamma-butyrolactone.

Les voltampérogrammes présentés à la Figure 6 ont été réalisés à température ambiante avec une vitesse de balayage de 20 mV.h^{-1} entre 3 et 3.8 volts. Dans cette
15 configuration, les cinétiques d'oxydation et de réduction apparaissent comme étant beaucoup plus lentes qu'à 80°C . De plus, la batterie perd légèrement en puissance au cours du cyclage. En revanche, la totalité de la capacité théorique est accessible (97.5% cycle 1, 99.4% cycle 5). Elle a été échangée sans perte sur la durée de l'expérience (5 cycles). Il n'est pas exclu que la faible puissance de cette batterie puisse provenir d'une
20 mauvaise imprégnation de l'électrode par l'électrolyte, ce dernier ne mouillant pas le polymère utilisé comme agent liant.

Cet exemple illustre donc que l'amélioration du matériau étudié, en raison de la présence du dépôt de carbone à la surface des grains, porte sur la cinétique, la capacité et

- 21 -

la cyclabilité. De plus, son rôle est indépendant de celui du carbone ajouté lors de la préparation des cathodes composites.

Exemple 2

5 Cet exemple illustre la formation d'un dépôt conducteur carboné à partir d'un gaz de type hydrocarbure. La synthèse décrite dans l'exemple 1 pour la préparation du phosphate double de lithium et de fer a été reprise en omettant la poudre de polypropylène et en remplaçant l'atmosphère inerte du traitement thermique par un mélange de 1 % de propène dans l'azote. Lors du traitement thermique, le propène se décompose pour
10 former un dépôt de carbone sur le matériau en cours de synthèse. L'échantillon obtenu contient 2.5% de carbone, déterminé par analyse chimique. Une voltammétrie cyclique réalisée dans les conditions décrites dans l'exemple 1 sur cet échantillon met en évidence un phénomène important d'activation au cours des premiers cycles (voir Figure 6). L'amélioration des cinétiques s'accompagne dans ce cas d'une augmentation de la
15 capacité réversiblement échangée. Telle que mesurée lors de l'étape de décharge, la valeur de capacité initiale de l'échantillon de LiFePO_4 préparé représente 77% de la capacité théorique en tenant compte des 2.5 % de carbone électrochimiquement inactif. Après 5 cycles, cette capacité atteint 91.4%. Le phénomène d'activation observé est relié à l'épaisseur de la couche de carbone éventuellement poreux enrobant les grains et
20 pouvant ralentir la diffusion des cations.

Les exemples 3-5 illustrent le traitement de l'oxyde complexe, en l'occurrence le phosphate double de fer et de lithium LiFePO_4 , préparé indépendamment par voie thermique, de manière à obtenir un revêtement carboné conducteur.

Exemple 3

L'échantillon de tryphillite LiFePO_4 tel que synthétisé précédemment a été analysé. Sa composition massique est : Fe 34.6%, Li 4.2%, P 19.2%, soit un écart à la stoechiométrie d'environ 5%. La poudre à traiter a été imprégnée d'une solution aqueuse
5 de sucre commercial puis séchée. La quantité de solution a été choisie de manière à correspondre à 10 % du poids de sucre par rapport au poids du matériau à traiter. L'évaporation de l'eau jusqu'à siccité complète a été faite sous agitation pour obtenir une répartition homogène. L'emploi du sucre représente une mise en oeuvre préférentielle, car il fond avant de se carboniser, ce qui permet de bien enrober les grains. Son
10 rendement relativement faible en carbone après pyrolyse est compensé par son prix peu élevé.

Les traitements thermiques ont été réalisés à 700°C sous atmosphère d'argon). La température a été maintenue pendant 3 heures. Une analyse élémentaire montre que ce
15 produit contient 1.3 % en poids de carbone. Le traitement thermique précédemment décrit conduit à une poudre noire présentant une conductivité électronique de surface mesurable par un simple ohm-mètre commercial. Son électroactivité, telle que mesurée sur le 1er cycle (Figure 8) et le 5ème cycle (Figure 9) de charge-décharge est de 155.9 mAhg^{-1} et 149.8 mAhg^{-1} respectivement, soit 91.7% et 88.1% de la théorie. Ces valeurs
20 sont à comparer à celles du produit non revêtu du dépôt carboné, dont seulement 64% sont électroactifs lors du premier cycle. Après 5 cycles, cette valeur tombe à 37.0% (voir Figure 10).

Exemple 4

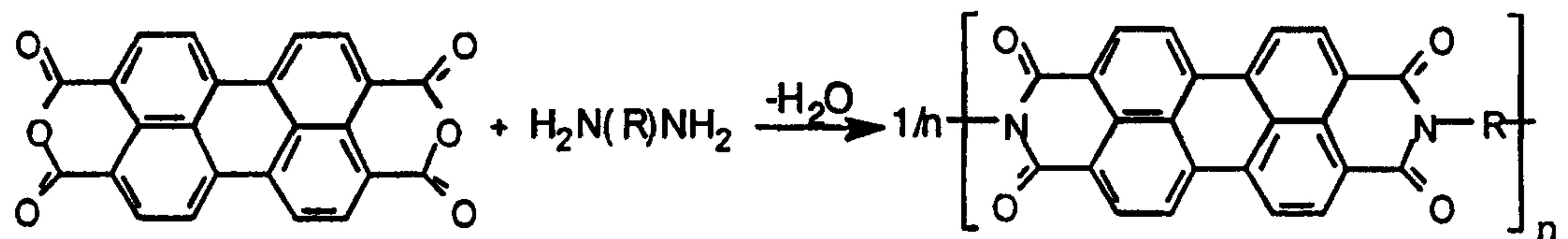
Le phosphate double LiFePO_4 de l'exemple 3 a été additionné d'acétate de cellulose comme précurseur du revêtement carbone. Ce polymère est connu pour se décomposer avec de bons rendements de carbonisation, soit de l'ordre de 24 %. Il se décompose entre 200 et 400°C. Au-delà de cette température, le carbone amorphe obtenu se réorganise pour donner une structure de type graphite ce qui est favorable à l'obtention de dépôts de carbone cohérents et très conducteurs. L'acétate de cellulose a été dissout dans de l'acétone dans une proportion correspondant à 5 % du poids de la matière à traiter et séché avant de procéder comme décrit plus haut. La teneur du produit final en carbone est de 1.5%. Le traitement thermique conduit d'une manière similaire à une poudre noire présentant une conductivité électronique de surface. Son électroactivité, telle que mesurée sur le 1er cycle (Figure 8) et le 5ème cycle (Figure 9) de charge-décharge est de 152.6 mAhg^{-1} et 150.2 mAhg^{-1} respectivement, soit 89.8% et 88.3 de la théorie. Ces valeurs sont à comparer à celles du produit non revêtu du dépôt carboné, dont seulement 64% sont électroactifs lors du premier cycle. Après 5 cycles, cette valeur tombe à 37.0% (voir Figure 10).

Exemple 5

Le pérylène et ses dérivés sont connus pour donner, après pyrolyse, des carbones de type graphitique du fait de l'existence de cycles condensés dans la molécule de départ. En particulier, l'anhydride de l'acide pérylène-tetracarboxylique se décompose au-delà de 560°C en donnant des revêtements de carbone très couvrants. Cependant, ce produit est présent en solubilité très faible, et leur mélange intime avec l'oxyde complexe, ici aussi LiFePO_4 selon l'exemple 3, est difficile à mettre en pratique. Pour résoudre ce problème, a été synthétisé dans une première étape un polymère contenant les

groupements pérylène séparés par une chaîne de polyoxyde d'éthylène. Les segments oxyéthylène sont choisis suffisamment longs pour agir comme agents de solubilisation des groupements aromatiques dans les solvants organique habituels. Pour cela, on a fait réagir l'anhydride de l'acide 3,4,9,10-pérylènetetracarboxylique commercial (Aldrich) est

5 sur la Jeffamine 600 (Hunstmann, USA) à chaud, en suivant la réaction :



Avec $R = -[CH(CH_3)CH_2O-]_p(CH_2CH_2O-)_q[CH_2-CH(CH_3)O]_{p-1}CH_2-CH(CH_3)-$

$1 \leq p \leq 2 ; 10 \leq n \leq 14$

10 La synthèse a été effectuée en 48 heures dans du diméthylacétamide au reflux (166°C). Le polymère formé est précipité dans l'eau, puis séparé par filtration. Il est purifié par une dissolution dans l'acétone, filtration, suivi d'une re-précipitation dans l'éther. Ce processus permet d'éliminer les produits de départ non réagi et les faibles masses. La poudre obtenue est finalement séchée. Le rendement de carbonisation de ce produit est

15 de l'ordre de 20 %.

Ce polymère a été dissout dans du dichlorométhane dans une proportion correspondant à 5 % du poids de la matière à traiter avant de procéder comme décrit aux exemples 3 et 4. La teneur du produit final en carbone est de 1%. Le traitement

20 thermique conduit comme précédemment à une poudre noire conductrice. Son électroactivité, telle que mesurée sur le 1er cycle (Figure 8) et le 5ème cycle (Figure 9) de charge-décharge est de 148 mAhg^{-1} et 146.9 mAhg^{-1} , soit 87.4% et 86.4% de la théorie. Ces valeurs sont à comparer à celles du produit non revêtu du dépôt carboné, dont

- 25 -

seulement 64% sont électroactifs lors du premier cycle. Après 5 cycles, cette valeur tombe à 37.9 % (voir Figure 10).

Exemple 6

5 Cet exemple illustre l'utilisation d'une réaction d'élimination à partir d'un polymère pour former un dépôt carboné selon la présente invention.

Du sulfate de fer (ferrique) $\text{Fe}_2(\text{SO}_4)_3$ ayant une structure "Nasicon" orthorhombique est obtenu à partir de sulfate de fer (III) hydraté commercial (Aldrich) par
10 déshydratation à 450°C sous vide. En refroidissant et sous agitation, la poudre est suspendue dans de l'hexane et lithiée avec une quantité stœchiométrique de butyl lithium 2M pour donner la composition $\text{Li}_{1.5}\text{Fe}_2(\text{SO}_4)_3$. 20 g de cette poudre blanche sont suspendus dans 100 ml d'acétone et 2.2 g de bromure de poly(vinylidène) $(-\text{CH}_2\text{CBr}_2)_n$ sont ajoutés et le mélange est traité pendant 12 heures dans un mélangeur à billes
15 comprenant des billes d'alumine. La suspension obtenue est séchée dans un évaporateur rotatif et broyée en une poudre grossière dans un mortier. Le solide est traité avec 3 g de diazabicyclo [5.4.0]undé-7-cène (DBU) dans l'acétonitrile sous reflux pour 3 heures. La poudre noire ainsi obtenue est filtrée pour retirer le bromure d'amine et l'excès de réactif, rincée avec de l'acétonitrile, et séchée sous vide à 60°C. Le dépôt carboné est recuit sous
20 atmosphère d'argon dépourvu d'oxygène ($< 1\text{ppm}$) à 400° pendant 3 heures.

Le matériau recouvert du matériau carboné a été testé pour son activité électrochimique dans une pile au lithium comprenant une électrode de lithium métal, du bis-(trifluorométhanesulfonimide) de lithium 1M dans un mélange 50:50 de carbonate
25 d'éthylène-diméthoxyéthane comme électrolyte immobilisé dans un séparateur de

- 26 -

polypropylène microporeux de 25 μ m. La cathode a été obtenue à partir du matériau rédox préparé avec du noir de carbone (Ketjenblack™) et mis en pâte dans une solution du polymère d'éthylène-propylène-diène, la proportion de solides étant 85:10:5. Le mélange de la cathode est épandu sur un grillage d'aluminium expansé, et pressé à une
5 tonne/cm² pour donner une épaisseur de 230 μ m. Cet assemblage pile bouton est chargé (le matériau testé étant l'anode) à 1 mAcm⁻² entre des potentiels de 2.8 et 3.9 volts. La capacité du matériau est de 120 mAgh⁻¹, correspondant à 89% de la valeur théorique. Le potentiel moyen a été obtenu à 3.6 V vs. Li⁺:Li⁰.

10 Exemple 7

Cet exemple illustre l'utilisation d'un composé comprenant de l'azote comme matériau d'électrode.

Des poudres d'oxyde manganeux MnO et de nitrure de lithium, tous deux
15 commerciaux (Aldrich), sont mélangés dans une boîte sèche sous atmosphère d'hélium dans une proportion 1:1. Les réactifs sont placés dans un creuset de carbone vitreux et traités sous atmosphère d'azote dépourvu d'oxygène ($\leq$ 1vpm) à 800°C. 12 g de l'oxynitrure résultante ayant une structure anti-fluorite Li₃MnNO sont ajoutés à 0.7 g d'une poudre de polyéthylène ayant des particules de l'ordre du micromètre, et mélangés
20 dans un mélangeur à billes sous atmosphère d'hélium dans un contenant en polyéthylène avec de l'heptane sec comme agent de dispersion et 20 mg de Brij™ 35 (ICI) comme surfactant. Le mélange filtré est ensuite traité sous un courant d'azote dépourvu d'oxygène dans un four à 750°C pour décomposer le polyéthylène en carbone.

- 27 -

Le matériau d'électrode recouvert de carbone apparaît sous forme de poudre noire rapidement hydrolysée dans l'air humide. Toutes les manipulations subséquentes sont donc conduites dans une boîte sèche dans laquelle une pile similaire à celle de l'exemple 6 a été construite et testée pour l'activité électrochimique du matériau préparé.

5 L'électrolyte, dans ce cas, est un mélange de tétraéthylsulfamide commercial (Fluka) et de dioxolane dans un rapport volumique 40:60. Les deux solvants ont été purifiés par distillation en présence d'hydruure de sodium (sous pression réduite de 10 torrs dans le cas de la sulfamide). À ce mélange de solvants, est ajouté le bis-
(trifluorométhanesulfonimide) de lithium (LiTFSI) pour former une solution de 0.85
10 molaire. De la même façon que pour l'exemple 6, la cellule comprend une électrode de lithium, un électrolyte immobilisé dans un séparateur en polypropylène poreux de 25 μm , et le matériau préparé de la même manière que dans l'exemple 6.

La cathode est obtenue à partir du matériau rédox préparé en mélange avec le
15 noir de carbone (Ketjenblack™) et mis en pâte dans une solution de polymère éthylène-polypropylène-diène, la proportion de solides étant 90:5:5. Le mélange de la cathode est pressé sur un grillage de cuivre expansé à 1 tonne/cm² avec une épaisseur résultante de 125 μm . L'assemblage pile bouton est chargé à 0.5 mAcm⁻² (l'oxynitruure étant l'anode) entre des potentiels de 0.9 et 1.8 volts. La capacité des matériaux est de 370 mAgh⁻¹, i.e.,
20 70% de la valeur théorique pour deux électrons par unité de la formule. Le potentiel moyen a été mesuré à 1.1 V vs. Li⁺:Li⁰. Ce matériau peut être utilisé comme matériaux d'électrode négative dans des piles de type lithium-ion. Une cellule expérimentale de ce type a été construite avec le matériau d'électrode sur un grillage de cuivre similaire à celui testé précédemment, et un matériau d'électrode positive obtenu par la délithiation
25 chimique du phosphate de fer et lithium de l'exemple 1 en présence de brome dans

- 28 -

l'acétonitrile. Le phosphate de fer (III) obtenu est pressé sur un grillage d'aluminium pour former l'électrode positive et la solution de 0.85 M de LiTFSI tétraéthylsulfamide/dioxolane est utilisée comme électrolyte. Le voltage moyen de cette cellule est de 2.1 volts et sa densité d'énergie, basée sur le poids des matériaux actifs, est de 240 Wh/Kg.

Exemple 8

Le phosphosilicate de lithium vanadium (III) $\text{Li}_{3.5}\text{V}_2(\text{PO}_4)_{2.5}(\text{SiO}_4)_{0.5}$, ayant une structure Nasicon, est préparé de la façon suivante.

10

Du carbonate de lithium (13.85g), du silicate de lithium Li_2SiO_3 (6.74 g), du phosphate d'ammonium dihydrogène (43.2 g) et du vanadate d'ammonium (35.1 g) sont mélangés avec 250 mL d'éthylméthylcétone et traités dans un mélangeur à billes comprenant des billes d'alumine et un contenant de polyéthylène à parois épaisses pour 3 jours. La pâte résultante est filtrée, séchée et traitée dans un four tubulaire sous un courant d'azote comprenant 10% d'hydrogène, à 600°C pendant 12 heures. Après refroidissement, 10 g de la poudre résultante sont introduits dans un mélangeur à billes planétaires comprenant des billes de carbure de tungstène. La poudre résultante est ajoutée à une solution du polymère polyaromatique préparé à l'exemple 5 (polyoxoéthylène-co- pérylènetétracarboxylique diimide, 0.8 g dans 5 mL d'acétone), homogénéisé, et le solvant a été évaporé.

20

La poudre rouge-brun a été thermolysée dans un courant d'argon dépourvu d'oxygène à 700°C pendant 2 heures, pour donner après refroidissement une poudre noire ayant une conductivité de surface mesurable. Le matériau recouvert du matériau carboné

25

- 29 -

a été testé pour son activité électrochimique dans une pile lithium-ion comprenant une électrode de graphite naturel (NG7) recouverte d'un collecteur de courant de cuivre et correspondant à 24 mg/cm^2 , de l'hexafluorophosphate de lithium 1 M dans un mélange carbonate d'éthylène: diméthylcarbonate 50:50 comme électrolyte immobilisé dans un

5 séparateur de polypropylène microporeux de $25 \text{ }\mu\text{m}$. La cathode a été obtenue à partir du phosphosilicate de lithium et vanadium mélangé avec du noir de carbone (Ketjenblack™) et mis en pâte dans une solution de copolymère de fluorure de vinylidène-hexafluoropropène dans l'acétone, les proportions de solides étant 85:10:5. Le mélange de la cathode est épandu sur un grillage d'aluminium expansé et pressé à une tonne/cm²,

10 résultant en une épaisseur de $190 \text{ }\mu\text{m}$ correspondant à une charge de matériau actif de 35 mg/cm^2 . L'assemblage pile bouton est chargé (le matériau testé étant l'anode) à 1 mAcm^{-2} entre les potentiels de 0 et 4.1 volts. La capacité du matériau recouvert de carbone est de 184 mAgh^{-1} , ce qui correspond à 78% de la valeur théorique (3.5 lithium par unité de formule), avec une légère baisse après cyclage. De façon comparative, une cellule

15 similaire construite en utilisant un matériau non recouvert, tel qu'obtenu après mélange du précurseur inorganique traité à la chaleur, mais en omettant l'ajout du polymère de pérylène, démontre une capacité de 105 mAgh^{-1} , qui décroît rapidement avec le cyclage.

Exemple 9

20 Cet exemple illustre la formation d'un revêtement carboné en variant le contenu de métal alcalin dans le matériau redox.

13.54 g de fluorure de fer (III) commercial (Aldrich), 1.8 g de sel de lithium de l'acide hexa-2,4-diyne dicarboxylique sont mélangés dans un mélangeur à billes

25 comprenant un récipient en polyéthylène à parois épaisses et des billes d'alumine, en

- 30 -

présence de 100 mL d'acétonitrile. Après 12 heures, la pâte résultante est filtrée et la poudre séchée est traitée par un courant d'azote sec dépourvu d'oxygène dans un four tubulaire à 700°C pendant 3 heures. La poudre noire résultante contient selon l'analyse élémentaire: Fe: 47%, F: 46%, Li: 1.18%, C: 3.5%, ce qui correspond à la formule

5 $\text{Li}_{0.2}\text{FeF}_3\text{C}_{0.35}$. Le matériau d'électrode a été testé pour sa capacité dans une cellule similaire à celle de l'exemple 6 avec la différence que la cellule est d'abord testée en décharge (le matériau d'électrode étant la cathode), et ensuite rechargée. Les voltages étaient compris entre 2.8 et 3.7 volts. La capacité expérimentale lors du premier cycle était de 190 mAgh^{-1} , ce qui correspond à 83% de la valeur théorique. En comparaison,

10 une cellule avec FeF_3 comme matériau d'électrode et aucun revêtement carboné possède une capacité théorique de 246 mAgh^{-1} . En pratique, le premier cycle de décharge obtenu dans les conditions similaires à celle du matériau de l'invention est de 137 mAgh^{-1} .

Exemple 10

15 Cet exemple illustre aussi la formation d'un revêtement carboné en variant le contenu de métal alcalin dans les matériaux redox.

De l'acide polyacrylique commercial de poids moléculaire 15 000 a été dissout pour donner une solution 10% dans un mélange eau/méthanol, et titré avec l'hydroxyde de

20 lithium à un pH de 7. 4 μL de cette solution ont été séchés dans un creuset à air thermogravimétrique à 80°C pour évaporer l'eau/méthanol. Le chauffage s'est poursuivi à 500°C, donnant un résidu de 0.1895 mg de carbonate de lithium calciné.

18.68 g de phosphate de fer (III) dihydraté commercial (Aldrich), 8.15 g

25 d'oxalate de lithium (Aldrich), 39 mL d'une solution de polyacrylate de lithium, 80 mL

- 31 -

d'acétone, et 40 mL de 2,2-diméthoxy acétone capable de piéger l'eau par réaction chimique, sont mélangés dans un mélangeur à billes comprenant un flacon en polyéthylène à parois épaisses et des billes d'alumine. Après 24 heures, la pâte résultante est filtrée et séchée. La poudre obtenue est traitée sous un courant d'azote sec dépourvu d'oxygène dans un four tubulaire à 700°C pendant trois heures, donnant ainsi une poudre noirâtre. Le produit résultant contient, selon l'analyse élémentaire: Fe: 34%, P: 18.8%, Li: 4.4%, C: 3.2%. Une analyse par rayons X a confirmé l'existence de la triphyllite LiFePO_4 pure comme seul composé cristallin. Le matériau d'électrode a été testé pour sa capacité dans une cellule similaire à celle de l'exemple 1 avec un électrolyte d'oxyde de polyéthylène, et ensuite rechargé. Les voltages ont été choisis entre 2.8 et 3.7 volts. La capacité expérimentale durant le premier cycle a été de 135 mAgh^{-1} , ce qui correspond à 77% de la valeur théorique, qui augmente à 156 mAgh^{-1} (89%) lorsque la définition du pic s'est améliorée après plusieurs cyclages. 80% de cette capacité est accessible dans le domaine de potentiel 3.3 – 3.6 volts vs. $\text{Li}^+ : \text{Li}^0$.

Exemple 11

Le composé $\text{LiCo}_{0.75}\text{Mn}_{0.25}\text{PO}_4$ a été préparé en broyant intimement l'oxalate de cobalt dihydraté, l'oxalate de manganèse dihydraté et le phosphate d'ammonium dihydrogéné en injectant de l'air à 850°C pendant 10 heures. La poudre mauve résultante est mélangée dans un mélangeur à billes planétaire comprenant des billes de carbure de tungstène jusqu'à obtention de particules de l'ordre de 4 μm . 10 g de ce phosphate complexe sont triturés dans un mortier avec 10 mL d'une solution 6% du polymère de pérylène de l'exemple 5 dans le formiate de méthyle. Le solvant s'est évaporé rapidement. La poudre résultante a été traitée sous un courant d'argon sec dépourvu d'oxygène dans un four tubulaire à 740°C pendant 3 heures, résultant en une poudre noire. L'activité

- 32 -

électrochimique de la cellule a été testée dans une pile lithium-ion similaire à celle de l'exemple 6. L'électrolyte était, dans ce cas, le bis-fluorométhanesulfonimide de lithium ($\text{Li}[\text{FSO}_2]_2\text{N}$) dissout à une concentration de 1 M dans le diméthylamino-trifluoroéthyl sulfamate $\text{CF}_3\text{CH}_2\text{OSO}_2\text{N}(\text{CH}_3)_2$, qui est un solvant résistant à l'oxydation. Lorsque
5 chargée initialement, la cellule a montré une capacité de 145 mAgh^{-1} dans la fenêtre de voltage 4.2 – 4.95 V vs. $\text{Li}^+:\text{Li}^0$. La batterie a pu être cyclée pendant 50 cycles de profondes charges/décharges avec moins de 10% de perte de capacité, montrant ainsi la résistance de l'électrolyte aux hauts potentiels.

10 Exemple 12

Le composé $\text{Li}_2\text{MnSiO}_4$ a été préparé par la calcination du gel résultant de l'action d'un mélange stoechiométrique d'acétate de lithium dihydraté, d'acétate de manganèse tétrahydraté et de tétraéthoxysilane dans un mélange éthanol/eau 80:20. Le gel a été séché dans un four à 80°C pendant 48 heures, réduit en poudre et calciné à l'air à
15 800°C . 3.28 g du silicate résultant et 12.62 g du phosphate de lithium et fer de l'exemple 3 sont mélangés dans un mélangeur à billes planétaire similaire à celui de l'exemple 11, et la poudre a été traitée sous un courant d'argon sec dépourvu d'oxygène dans un four tubulaire à 740°C pendant 6 heures. L'oxyde complexe obtenu après refroidissement possède la formule $\text{Li}_{1.2}\text{Fe}_{0.8}\text{Mn}_{0.2}\text{P}_{0.8}\text{Si}_{0.2}\text{O}_4$. La poudre a été humidifiée avec 3 mL d'une
20 solution 2% d'acétate de cobalt, et séchée. Cette poudre a été traitée dans le même four tubulaire à 500°C sous un courant de 1 mL/s d'un gaz comprenant 10% de monoxyde de carbone dans de l'azote pendant 2 heures. Après refroidissement, la poudre noire résultante a été testée pour son activité électrochimique dans des conditions similaires à celles de l'exemple 1. Avec un électrolyte d'oxyde de polyéthylène à 80°C , la capacité
25 mesurée, à partir d'une courbe cyclique de voltamogramme à 185 mAgh^{-1} (88% de la

- 33 -

théorie) entre les voltages de 2.8 et 3.9 volts vs. $\text{Li}^+:\text{Li}^0$. Le matériau non recouvert testé dans des conditions similaires possède une capacité spécifique de 105 mAgh^{-1} .

Exemple 13

5 Sous argon, 3 g de phosphate de lithium et fer de l'exemple 3 sont suspendus dans 50 mL d'acétonitrile, auquel on ajoute 0.5 g d'hexachlorocyclopentadiène et 10 mg de tétrakis-(triphénylphosphine) nickel(0). Sous une agitation vigoureuse, 1.4 mL de tétrakis(diméthylamino)éthylène sont ajoutés goutte à goutte à la température ambiante. La solution a viré au bleu, et après l'ajout d'agent réducteur supplémentaire, au noir. La
10 réaction est laissée sous agitation pendant 24 heures après la fin de l'addition. Le précipité noir résultant est filtré, lavé avec de l'éthanol et séché sous vide. La recuisson du dépôt de carbone a été réalisée à 400°C sous un courant de gaz dépourvu d'oxygène pendant 3 heures. La poudre noire résultante a été testée pour son activité électrochimique dans les conditions similaires à celles de l'exemple 1. La capacité mesurée entre les voltages de
15 2.9 et 3.7 volts vs. $\text{Li}^+:\text{Li}^0$ est de 160 mAgh^{-1} (91% de la théorie). Le matériau non recouvert possède une capacité spécifique de 112 mAgh^{-1} dans les mêmes conditions expérimentales.

Exemple 14

20 Les composés de spinelle $\text{Li}_{3.5}\text{Mg}_{0.5}\text{Ti}_4\text{O}_{12}$ ont été préparés par la technique sol-gel en utilisant le tétra(isopropoxyde) de titane (28.42 g), l'acétate de lithium dihydraté (35.7 g) et l'acétate de magnésium tétrahydraté (10.7 g) dans 300 mL d'un mélange isopropanol-eau 80:20. Le gel blanc résultant a été séché dans un four à 80°C et calciné à 800°C à l'air pendant 3 heures, ensuite sous argon comprenant 10% d'hydrogène, à 850°C
25 pendant 5 heures. 10 g de la poudre bleue résultante sont mélangés dans 12 mL d'un

- 34 -

solution 13% en poids d'acétate de cellulose dans l'acétone. La pâte a été séchée et le polymère carbonisé dans les conditions de l'exemple 4 sous atmosphère inerte à 700°C.

L'électrode positive d'une supercapacité électrochimique a été construite de la façon suivante: 5 g de LiFePO_4 recouvert de carbone selon l'exemple 3, 5 g de Norit® (charbon activé) 4 g de poudre de graphite (diamètre de 2 μm) 3 g de fibres d'aluminium coupées (20 μm de long et 5 mm de diamètre), 9 g de poudre d'anthracène (10 μm) comme agent formateur de pores et 6 g de polyacrylonitrile sont mélangés dans la diméthylformamide dans lequel le polymère se dissout. La pâte a été homogénéisée et enduite sur un feuillard d'aluminium (25 μm) et le solvant évaporé. Le revêtement est ensuite chauffé lentement jusqu'à 380°C sous atmosphère d'azote. L'anthracène s'évapore pour laisser place à une porosité homogène dans le matériau, et l'acrylonitrile se converti grâce à la cyclisation thermique en un polymère conducteur comprenant des cycles pyridine fusionnés. L'épaisseur de la couche résultante est 75 μm .

15

Un revêtement similaire est réalisé pour une électrode négative avec une pâte dans laquelle LiFePO_4 est remplacé par le revêtement de spinelle préparé précédemment. La supercapacité est obtenue en plaçant face à face deux électrodes préparées séparées par un séparateur de polypropylène de 10 μm d'épais trempé dans un mélange 1 M de LiTFSI dans une composition acétonitrile/diméthoxyéthane 50:50. Ce système peut être chargé à 30 mAcm^{-2} et 2.5 V, et produit un pouvoir spécifique de 3kW/L^{-1} à 1.8 V.

20

Exemple 15

Un système de modulation de la lumière (fenêtre électrochrome) a été construit de la façon suivante.

25

Le LiFePO_4 de l'exemple 3 est mélangé dans un mélangeur à billes de haute énergie jusqu'à obtention de particules de 120 nm environ. 2 g de cette poudre sont mélangés avec 1 mL d'une solution à 2% en poids du polymère de pérylène-co-polyoxyéthylène de l'exemple 5 dans le formiate de méthyle. La pâte est triturée pour s'assurer d'une distribution uniforme du polymère à la surface des particules, et le solvant est ensuite évaporé. La poudre sèche obtenue est traitée sous un courant d'azote sec dépourvu d'oxygène dans un four tubulaire à 700°C pendant 3 heures, pour mener à une poudre grise pâle.

1 g de cette poudre couverte de carbone est mis en pâte dans une solution de 1.2 g d'oxyde de polyéthylène-co-(2-méthylène)propane-1,3-diyl préparée selon *J. Electrochem. Soc.*, 1994, 141(7), 1915 avec des segments d'oxyde d'éthylène d'un poids moléculaire de 1000, 280 mg de LiTFSI et 15 mg de diphenylbenzyle diméthyle acétale comme photoinitiateur dans 10 mL d'acétonitrile. La solution a été enduite en utilisant un procédé "doctor blade" sur un verre revêtu d'un oxyde d'indium-étain ($20\text{S}^{-1\Omega}$) jusqu'à une épaisseur de 8 μm . Après évaporation du solvant, le polymère a été polymérisé avec une lampe UV à 254 nm (200 mWcm^{-2}) pendant 3 minutes.

Du trioxyde de tungstène a été déposé par évaporation thermique sur un autre verre recouvert d'oxyde d'indium-étain (ITO) jusqu'à une épaisseur de 340 nm. Ce système a été obtenu en déposant une couche d'électrolyte d'oxyde de polyéthylène (120 μm) avec LiTFSI selon une proportion d'oxygène (du polymère)/sel de 12, précédemment enduit sur un feuillard de polypropylène et appliqué sur une électrode recouverte de WO_3

- 36 -

en utilisant la technologie de transfert adhésif. Les deux électrodes de verre ont été pressées ensemble pour former la chaîne électrochimique:

verre/ITO/ WO_3 /PEO-LiTFSI/ LiFePO_4 électrode composite/ITO/verre

5 Ce système vire au bleu en 30 secondes sur application d'un voltage (1.5 V, le côté LiFePO_4 étant l'anode) et blanchi en voltage inverse. La transmission de lumière est modulée de 85% (état blanchi) à 20% (état coloré).

Bien que la présente invention ait été décrite à l'aide de mises en oeuvre spécifiques, il est entendu que plusieurs variations et modifications peuvent se greffer aux dites mises en oeuvre, et la présente demande vise à couvrir de telles modifications, 10 usages ou adaptations de la présente invention suivant, en général, les principes de l'invention et incluant toute variation de la présente description qui deviendra connue ou conventionnelle dans le champ d'activité dans lequel se retrouve la présente invention, et qui peut s'appliquer aux éléments essentiels mentionnés ci-haut, en accord avec la portée 15 des revendications suivantes.

REVENDICATIONS

1. Procédé de préparation d'un matériau d'électrode réversible aux ions Li comprenant un oxyde complexe de formule LiFePO_4 et où l'oxyde complexe comprend un dépôt non-poudreux d'un matériau carboné conducteur déposé à sa surface, le procédé comprenant une étape de chauffage comprenant la pyrolyse d'une matière organique qui est un précurseur dudit matériau carboné conducteur, ladite étape de chauffage étant effectuée de manière à générer ledit dépôt de matériau carboné conducteur déposé à la surface dudit oxyde complexe de formule LiFePO_4 , et la température pour l'étape de chauffage étant 750°C ou moins.
2. Le procédé selon la revendication 1 où le dépôt de matériau carboné conducteur déposé à la surface de l'oxyde complexe est obtenu par la mise en contact préalable des précurseurs de l'oxyde complexe avec une matière organique précurseur de matériau carboné conducteur pour ensuite générer ledit dépôt de matériau carboné conducteur.
3. Le procédé selon la revendication 2 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur est choisi dans le groupe constitué par les hydrocarbures et leurs dérivés, le pérylène et ses dérivés, les composés polyhydriques et leurs dérivés, un polymère ou mélange de polymères, et leurs mélanges.
4. Le procédé selon la revendication 2 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur comprend un polymère.
5. Le procédé selon la revendication 4 où le polymère est choisi dans le groupe constitué par les polyoléfines, les polybutadiènes, l'alcool polyvinylique, les produits de condensation de phénols, les polymères dérivés de l'alcool furfurylique, les polymères dérivés du styrène, le divinylbenzène, l'acrylonitrile, l'acétate de vinyle, la cellulose, l'amidon et ses esters, et leurs mélanges.
6. Le procédé selon la revendication 2 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur comprend un polymère soluble contenant des chaînes d'oxyde d'éthylène.
7. Le procédé selon la revendication 2 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur comprend un sucre.

8. Le procédé selon la revendication 2 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur comprend le sucre.
9. Le procédé selon la revendication 2 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur est choisi dans le groupe constitué par la cellulose, ses esters, et leurs mélanges.
10. Le procédé selon la revendication 2 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur comprend l'acétate de cellulose.
11. Le procédé selon la revendication 1 dans lequel la pyrolyse comprend la décomposition thermique ou la deshydrogénation de la matière organique.
12. Le procédé selon la revendication 1 dans lequel le matériau carboné conducteur est obtenu par la dismutation du CO agissant comme matière organique précurseur du carbone.
13. Le procédé selon la revendication 1 où le dépôt de matériau carboné conducteur déposé à la surface de l'oxyde complexe est obtenu par la mise en contact préalable de l'oxyde complexe avec une matière organique précurseur de matériau carboné conducteur pour ensuite générer ledit dépôt de matériau carboné conducteur.
14. Le procédé selon la revendication 13 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur est choisi dans le groupe constitué par les hydrocarbures et leurs dérivés, le pérylène et ses dérivés, les composés polyhydriques et leurs dérivés, un polymère ou mélange de polymères, et leurs mélanges.
15. Le procédé selon la revendication 13 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur comprend un polymère.
16. Le procédé selon la revendication 15 où le polymère est choisi dans le groupe constitué par les polyoléfines, les polybutadiènes, l'alcool polyvinylique, les produits de condensation de phénols, les polymères dérivés de l'alcool furfurylique, les polymères dérivés du styrène, le divinylbenzène, l'acrylonitrile, l'acétate de vinyle, la cellulose, l'amidon et ses esters, et leurs mélanges.

17. Le procédé selon la revendication 13 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur comprend un polymère soluble contenant des chaînes d'oxyde d'éthylène.
18. Le procédé selon la revendication 13 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur comprend un sucre.
19. Le procédé selon la revendication 13 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur comprend le sucrose.
20. Le procédé selon la revendication 13 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur est choisi dans le groupe constitué par la cellulose, ses esters, et leurs mélanges.
21. Le procédé selon la revendication 13 où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur comprend l'acétate de cellulose.
22. Le procédé selon la revendication 2 où l'oxyde complexe de formule LiFePO_4 est obtenu à partir de précurseurs dont l'un renferme le fer (III).
23. Le procédé selon la revendication 2 où les précurseurs de l'oxyde complexe comprennent le fer sous forme de FePO_4 dihydraté ainsi qu'un sel de lithium et où la matière organique précurseur du matériau carboné conducteur comprend un polymère.
24. Un matériau d'électrode réversible aux ions Li comprenant un oxyde complexe de formule LiFePO_4 , où l'oxyde complexe comprend un dépôt non-poudreux d'un matériau carboné conducteur déposé à sa surface, ledit matériau d'électrode ayant été obtenu par un procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 23.

Application number/numéro de demande: 2658741

Figures: 1 a, b

Pages: _____

Unscannable Item(s) received with this application.

To inquire if you can order a copy of the unscannable item(s),

Please visit the CIPO Website at [HTTP://CIPO.GC.CA](http://CIPO.GC.CA)

Item(s) ne pouvant être balayés.

Documents reçus avec cette demande ne pouvant être balayés.

Pour vous renseigner si vous pouvez commander

une copie des items ne pouvant être balayés,

veuillez visiter le site web de l' OPIC au [HTTP://CIPO.GC.CA](http://CIPO.GC.CA)

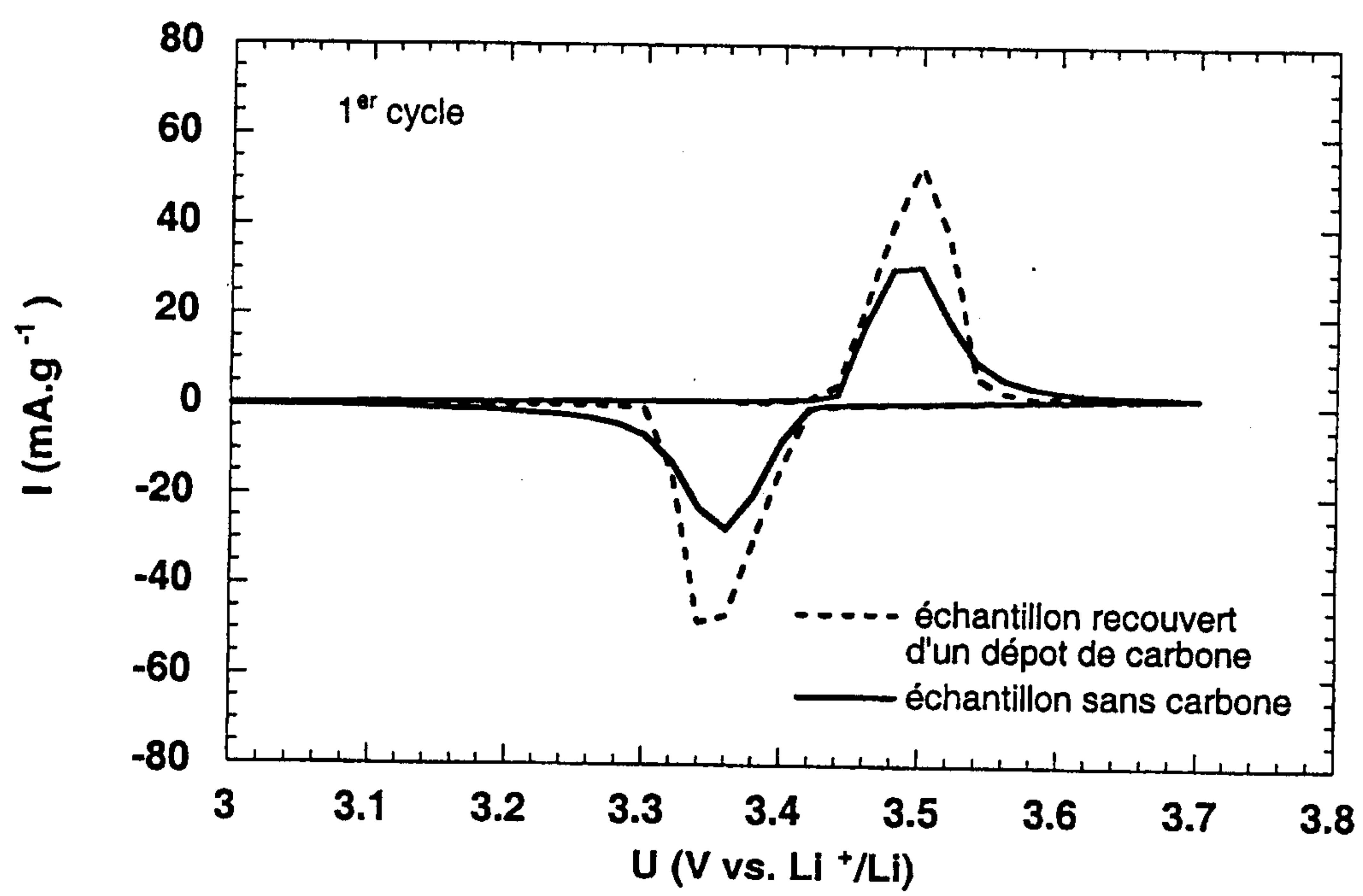


Figure 2

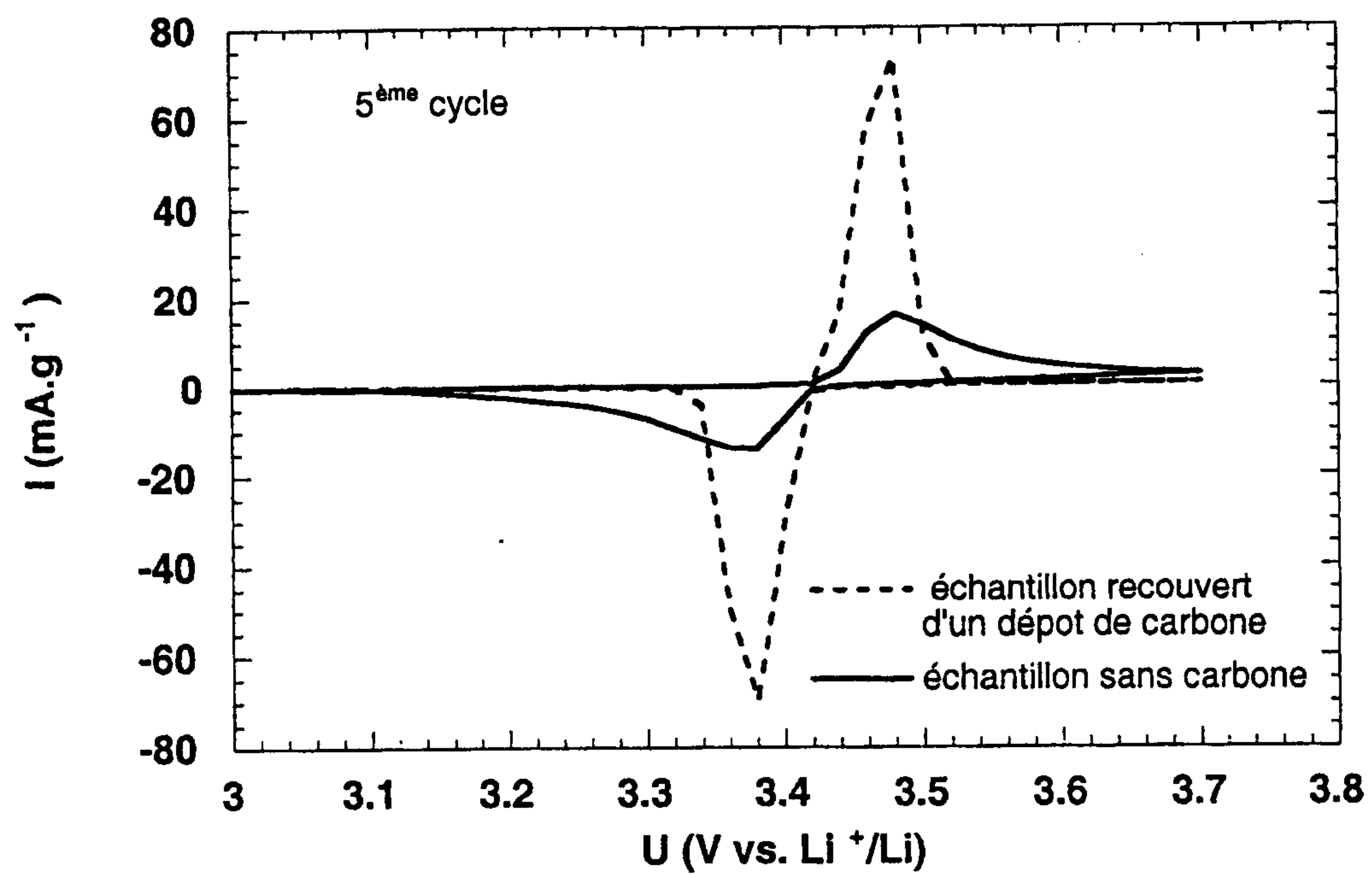


Figure 3

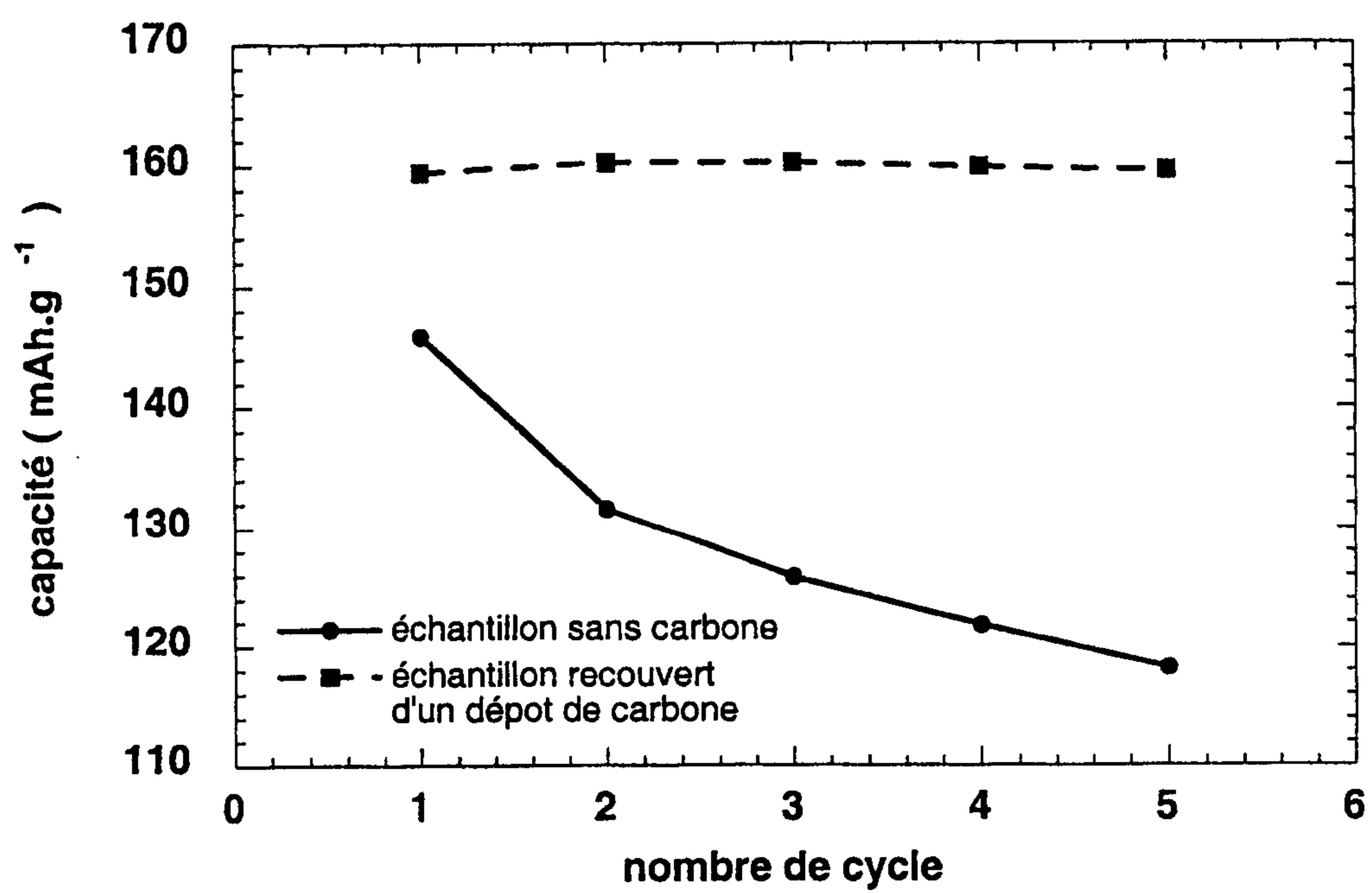
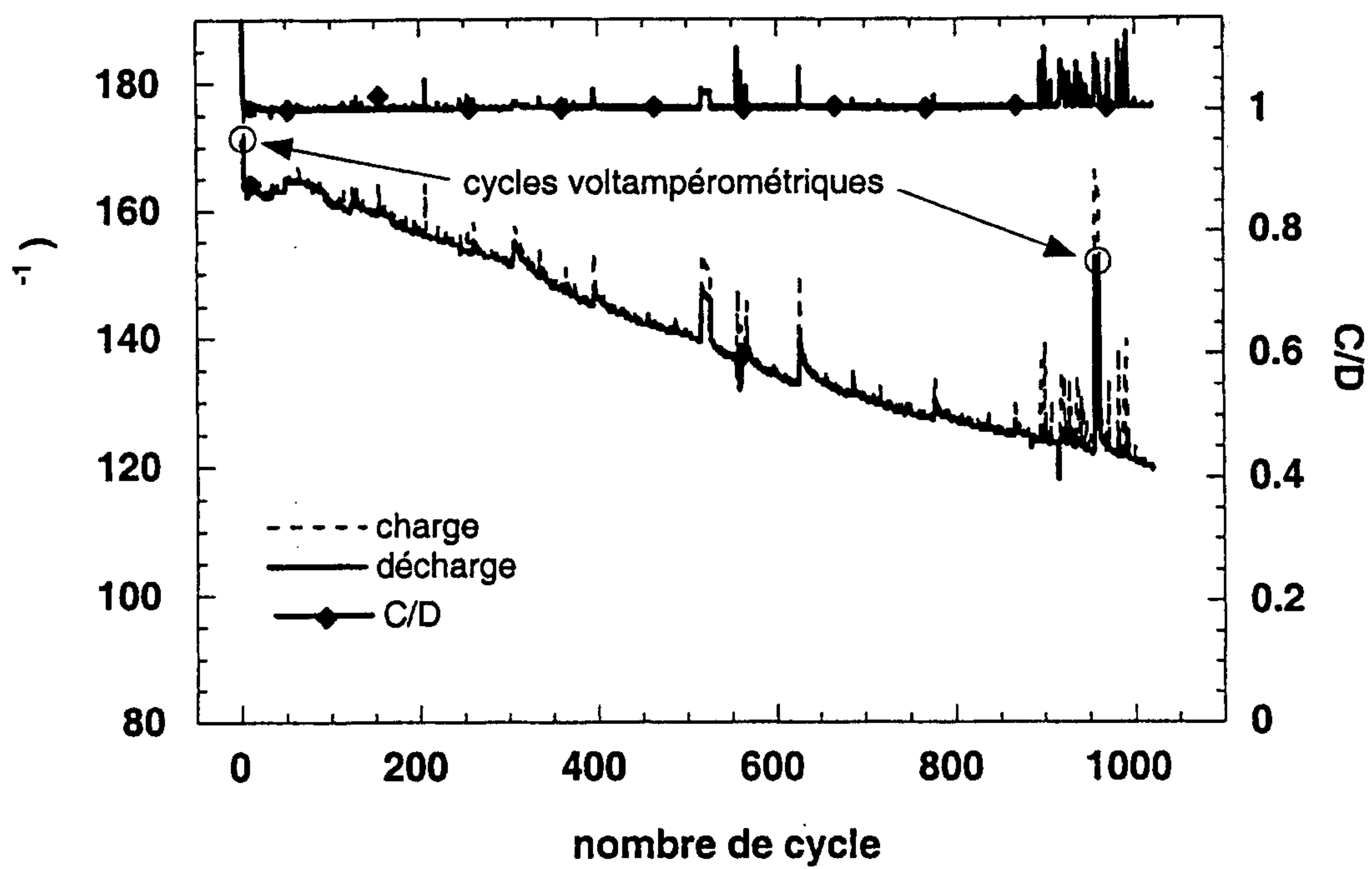
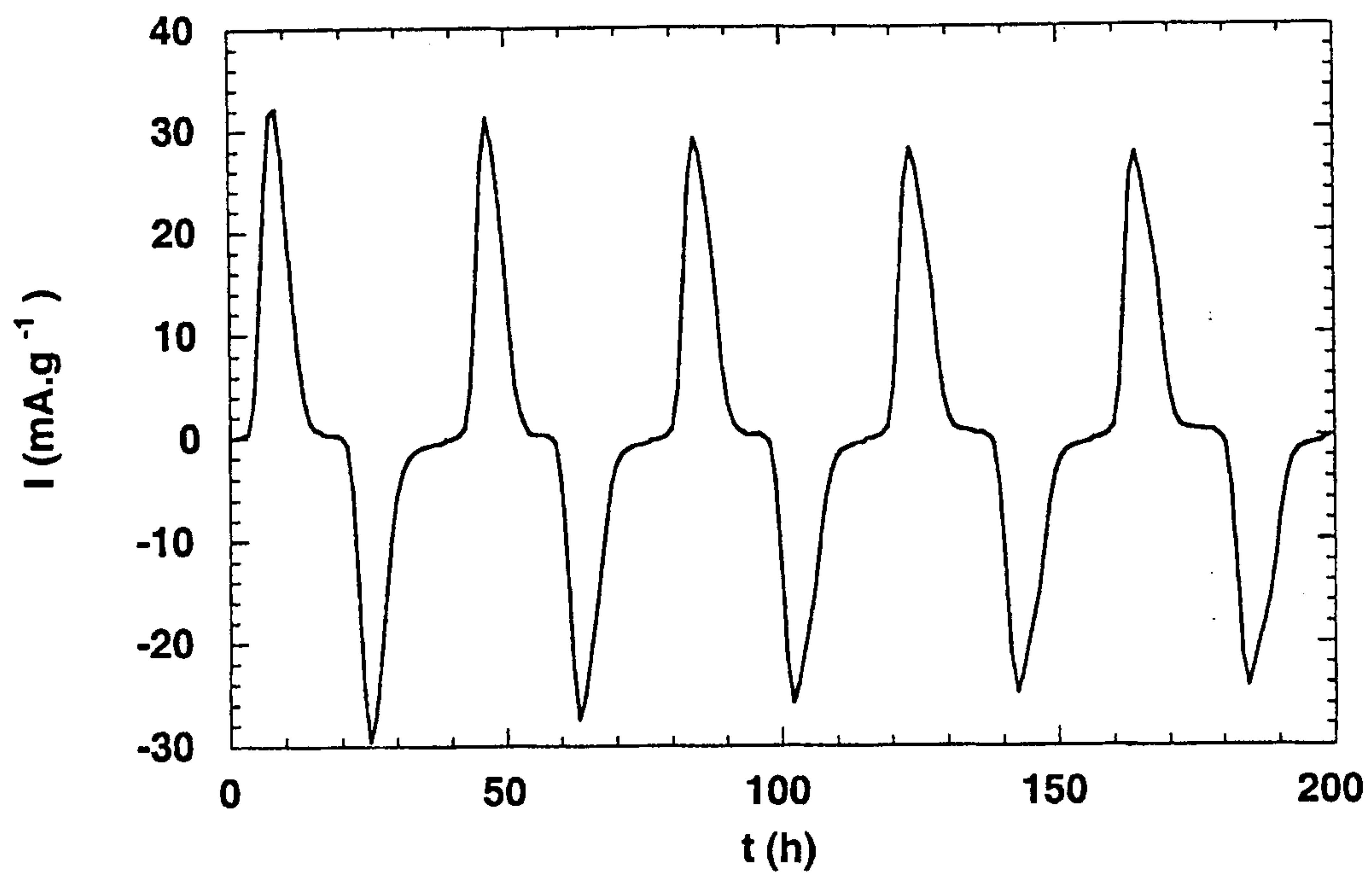
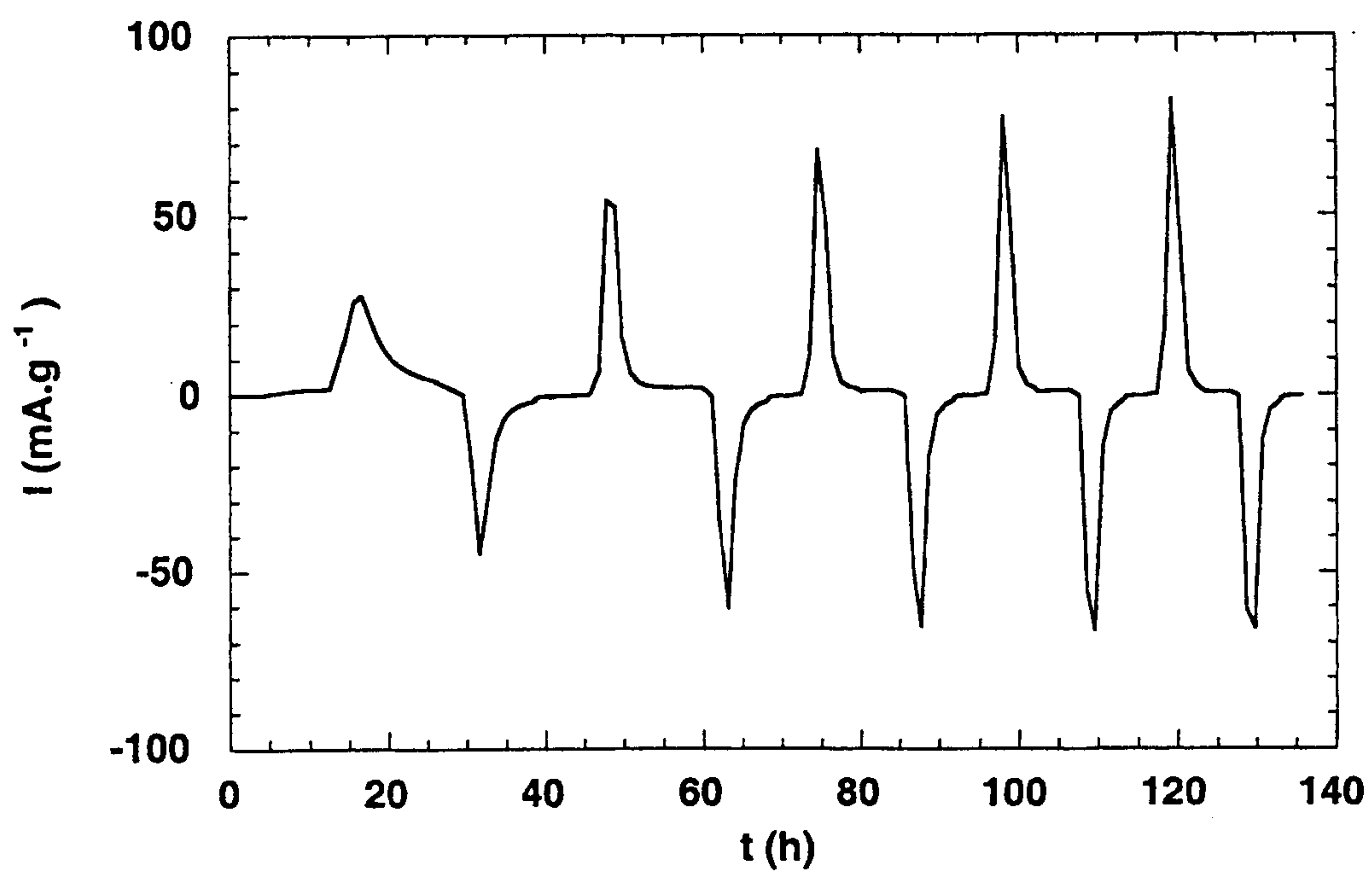


Figure 4

**Figure 5**

**Figure 6****Figure 7**

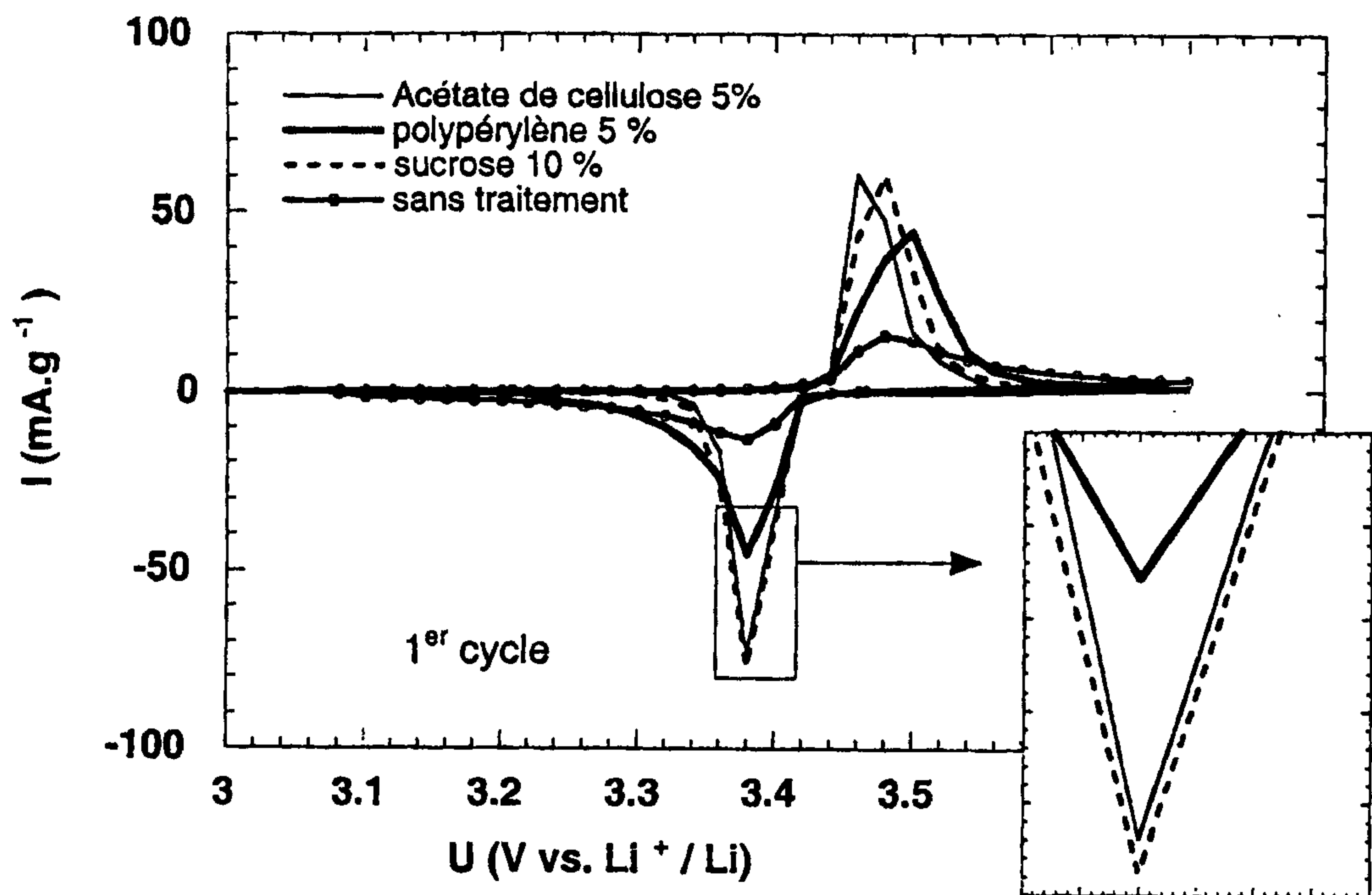


Figure 8

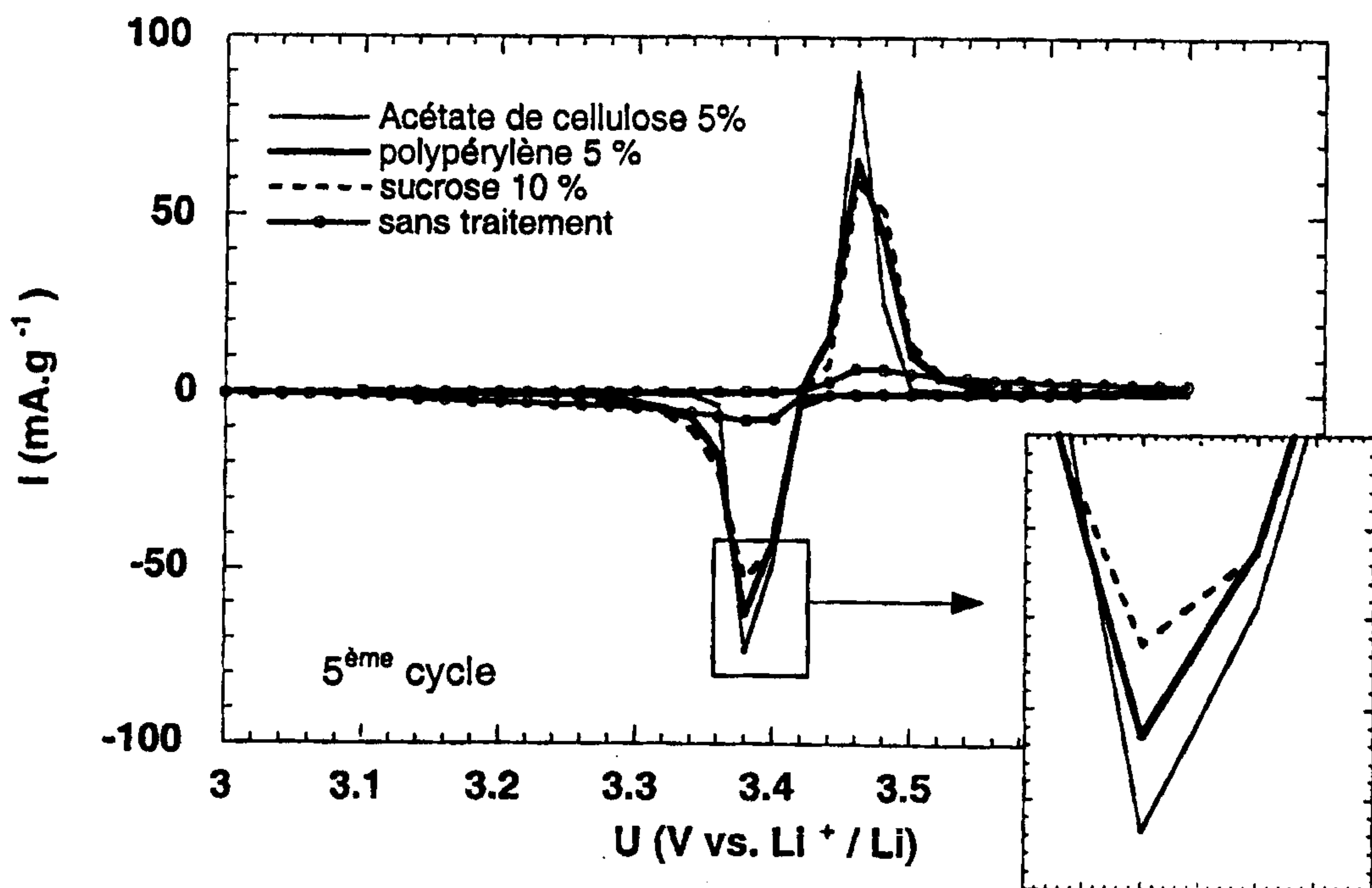


Figure 9

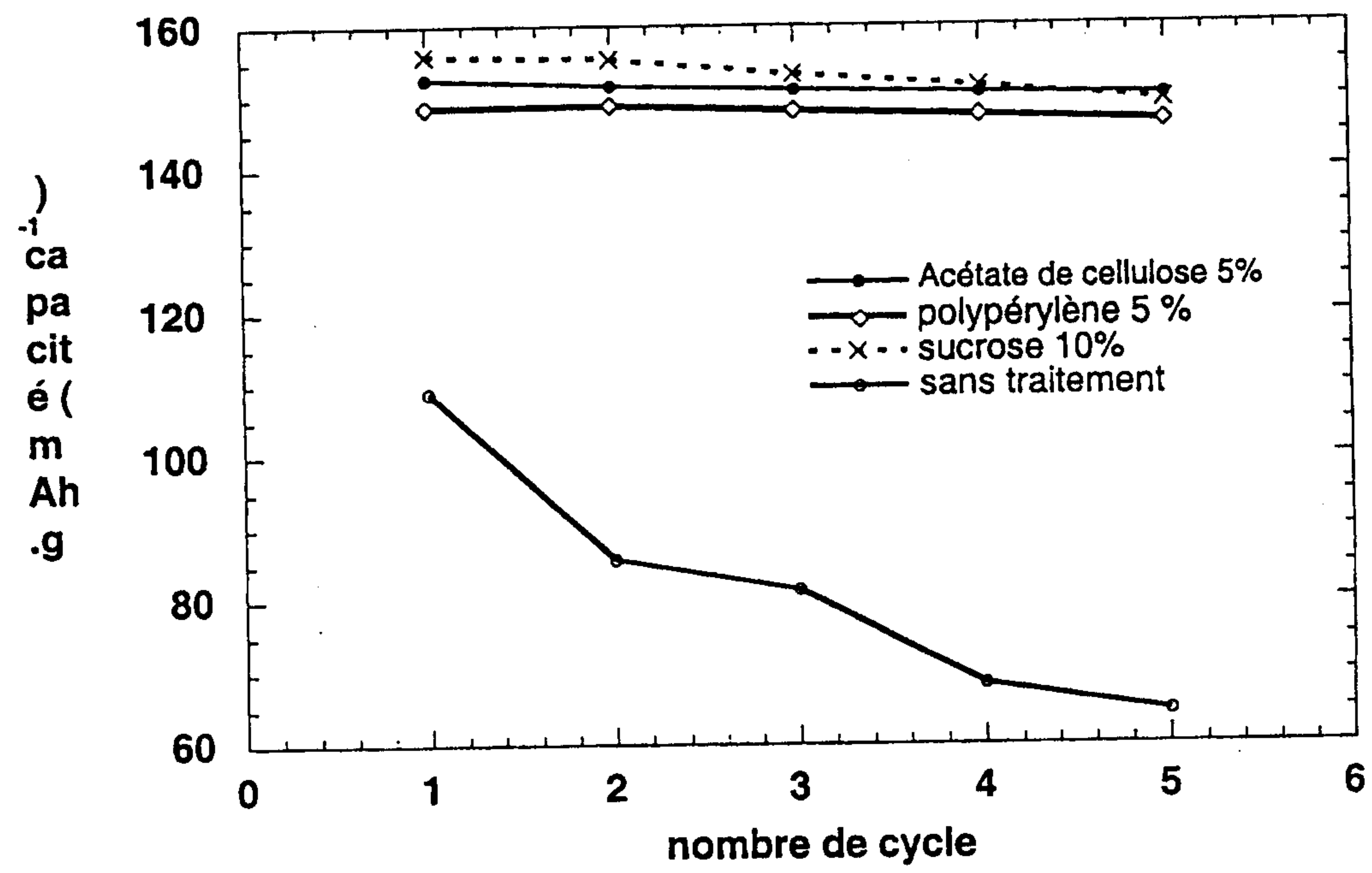


Figure 10