(19) **日本国特許庁(JP)**

(12) 特許公報(**B2)**

(11) 特許番号

特許第6249213号 (P6249213)

(45) 発行日 平成29年12月20日(2017.12.20)

(24) 登録日 平成29年12月1日(2017.12.1)

ガセケムテックス株式会社 播磨事業所内

兵庫県たつの市龍野町中井236番地 ナガセケムテックス株式会社 播磨事業所内

(51) Int.Cl.		F I					
HO1M 4/38	(2006.01)	HO1M	4/38	Z			
HO1M 4/36	(2006.01)	HO1M	4/36	C			
HO1M 4/62	(2006.01)	HO1M	4/62	\mathbf{Z}			
HO1M 10/056	62 <i>(2</i> 010.01)	HO1M	10/0562				
HO1M 10/052	? (2010.01)	HO1M	10/052				
					請求項の数 6	(全 23 頁	()
(21) 出願番号	特願2013-223225 (I	P2013-223225)	(73) 特許権者	新 000214250			
(21) 出願番号 (22) 出願日	特願2013-223225 (F 平成25年10月28日	′ I	(73) 特許権者		ックス株式会社		
		(2013.10.28)	(73) 特許権者	ナガセケムテ	ックス株式会社 西区新町1丁目 1	1番17号	
(22) 出願日	平成25年10月28日	(2013.10.28) 2015-88231A)	(73) 特許権者 (74) 代理人	ナガセケムテ		1番17号	
(22) 出願日 (65) 公開番号	平成25年10月28日 特開2015-88231 (P2	(2013.10.28) 2015-88231A) 015.5.7)		ナガセケムテ 大阪府大阪市i	西区新町1丁目		
(22) 出願日 (65) 公開番号 (43) 公開日	平成25年10月28日 特開2015-88231 (P2 平成27年5月7日 (20	(2013.10.28) 2015-88231A) 015.5.7) 016.9.2)		ナガセケムテ 大阪府大阪市i 110000914	西区新町1丁目		

審査官 宮田 透

(72) 発明者 永田 裕

最終頁に続く

(54) 【発明の名称】薄膜硫黄被覆活性炭、正極合材及び全固体型リチウム硫黄電池

(57)【特許請求の範囲】

【請求項1】

BET比表面積が1800m²/g以上の活性炭を膜厚0.2~1.4 nmの硫黄で被覆した、全固体型リチウム硫黄電池の正極合材用薄膜硫黄被覆活性炭。

【請求項2】

膜厚は0.5~1.0 nmである、請求項1記載の薄膜硫黄被覆活性炭。

【請求項3】

硫黄で被覆した後、60 以上で加熱処理された、請求項1又は2に記載の薄膜硫黄被覆活性炭。

【請求項4】

硫黄で被覆した後、100 以上で加熱処理された、請求項3に記載の薄膜硫黄被覆活性 炭。

【請求項5】

請求項1~4のいずれか1項に記載の薄膜硫黄被覆活性炭及び固体電解質を含む、全固体型リチウム硫黄電池用正極合材。

【請求項6】

請求項5記載の正極合材を含む正極合材層、固体電解質層、負極及び集電体を備えた全固体型リチウム硫黄電池。

【発明の詳細な説明】

【技術分野】

[00001]

本発明は、薄膜硫黄被覆活性炭、正極合材及び全固体型リチウム硫黄電池に関する。

【背景技術】

[00002]

硫黄は、理論容量が約1672mAh/gと非常に高いことが知られており、硫黄を正極活物質として使用したリチウム硫黄電池の研究が盛んに行われている。リチウム硫黄電池は、電解質として液体電解質を用いた液体型リチウム硫黄電池と、固体電解質を用いた全固体型リチウム硫黄電池とに大別される。

[0003]

液体型リチウム硫黄電池においては、リチウムイオンと硫黄との反応により生成した多硫化リチウムが電解質溶液中に溶け出し、電池の充放電容量や寿命に悪影響を与えることが問題となっていた。この問題を改善するために、硫黄がコーティングされた多孔性導電材を含むカソード電極を用いた液体型リチウム硫黄電池が開示されている(特許文献 1)。

一方、全固体型リチウム硫黄電池は、多硫化リチウムが電解質溶液に溶け出す問題が生じないため、電池の充放電容量の維持や長寿命化に適している。また、可燃性の有機溶媒を含まないため液漏れや発火のおそれがなく安全性を確保できる点や、セパレータが不要である点からは、液体型リチウム硫黄電池よりも全固体型リチウム硫黄電池が好ましい。

[0005]

[0004]

しかしながら、従来の全固体型リチウム硫黄電池では、正極活物質である硫黄が電気絶縁性であるため、硫黄粒子、あるいは硫黄膜の内部は、リチウムイオン伝導性及び電子伝導性が乏しく、十分に電池反応(酸化還元反応)が起こらないという課題があった。特許文献 2 では、上記課題を鑑み、絶縁体である硫黄を全固体電池の正極活物質として活用すべく、メソ孔内に硫黄が配置されたアセチレンブラックなどのメソポーラス炭素を有するメソポーラス炭素複合材料を開示している。

【先行技術文献】

【特許文献】

[0006]

【特許文献1】特開2003-197196号公報

【特許文献2】特開2010-95390号公報

【発明の概要】

【発明が解決しようとする課題】

[0007]

しかしながら、特許文献 2 に開示された材料を用いた正極合材層を備えた全固体型リチウム硫黄電池では、正極合材層当たりの放電容量が不十分であり、硫黄の持つ優れた物性を活かしきれていないとの課題があった。

[00008]

本発明は、硫黄の持つ優れた物性を最大限に活かし、優れた放電容量とレート特性を有する全固体型リチウム硫黄電池の正極合材に好適に用いることができる薄膜硫黄被覆活性炭を提供することを目的とする。また、薄膜硫黄被覆活性炭を含む正極合材、及び、正極合材を含む正極合材層を備えた全固体型リチウム硫黄電池を提供することを目的とする。

【課題を解決するための手段】

[0009]

本発明者らは、鋭意検討の末、 B E T 比表面積が 1 8 0 0 m 2 / g 以上の活性炭を膜厚 0 . 2 ~ 1 . 4 n m の硫黄で被覆した薄膜硫黄被覆活性炭が、驚くべきことに、優れた放電容量とレート特性を有する全固体型リチウム硫黄電池に好適に用いられることを見出し、本発明を完成するに至った。

[0010]

本発明の薄膜硫黄被覆活性炭は、BET比表面積が1800m²/g以上の活性炭を膜厚0.2~1.4nmの硫黄で被覆した、全固体型リチウム硫黄電池の正極合材用薄膜硫黄

10

20

30

40

被覆活性炭である。

[0011]

本発明の薄膜硫黄被覆活性炭において、膜厚は0.5~1.0nmであることが好ましい

[0012]

本発明の薄膜硫黄被覆活性炭は、硫黄で被覆した後、60 以上で加熱処理されたものであることが好ましく、100 以上で加熱処理されたものであることがより好ましい。

[0013]

本発明の正極合材は、本発明の薄膜硫黄被覆活性炭及び固体電解質を含む、全固体型リチウム硫黄電池に用いる正極合材である。

[0014]

本発明の全固体型リチウム硫黄電池は、本発明の正極合材を含む正極合材層、固体電解質層、負極及び集電体を備えた全固体型リチウム硫黄電池である。

【発明の効果】

[0015]

本発明の薄膜硫黄被覆活性炭は、BET比表面積が1800m²/g以上の活性炭を膜厚0.2~1.4 n mの硫黄で被覆しているため、硫黄内部の電子及びリチウムイオンの拡散が起こりやすいとの特性を有する。そのため、薄膜硫黄被覆活性炭を全固体型リチウム硫黄電池の正極合材に用いることにより、正極合材層当たりの放電容量が大きく、レート特性に優れる全固体型リチウム硫黄電池を提供することができる。また、本発明の正極合材は、薄膜硫黄被覆活性炭を用いているため、放電容量が大きい正極合材層を形成するのに好適である。更に、本発明の全固体型リチウム硫黄電池は、本発明の正極合材を用いた正極合材層を備えるため、放電容量に優れる。

【図面の簡単な説明】

[0016]

【図1】本発明の全固体型リチウム硫黄電池の実施形態の一例を模式的に表した断面図である。

【発明を実施するための形態】

[0017]

< < 薄膜硫黄被覆活性炭 > >

まず、本発明の薄膜硫黄被覆活性炭について説明する。

本発明の薄膜硫黄被覆活性炭は、BET比表面積が1800m²/g以上の活性炭を膜厚0.2~1.4nmの硫黄で被覆した、全固体型リチウム硫黄電池の正極合材用薄膜硫黄被覆活性炭である。

[0018]

<活性炭>

活性炭は、電子伝導体として用いられるものであり、BET比表面積が $1800m^2/g$ 以上である。BET比表面積が $1800m^2/g$ 未満であると、活性炭を被覆する硫黄の量が少なくなり、正極合材中の硫黄の含有量が低くなるからである。BET比表面積は、 $2400m^2/g$ 以上が好ましく、 $2900m^2/g$ 以上がより好ましい。 なお、 BET比表面積の上限は、特に限定されないが、例えば、 $3500m^2/g$ である。

[0019]

本明細書において、BET比表面積とは、Brenauer-Emmet-Telle(BET)法により求めた比表面積をいい、具体的には、活性炭のサンプルを液体窒素温度下において、サンプルに窒素ガスを吸着して得られる窒素吸着等温線を用いて求めた比表面積をいう。BET比表面積を求めるための測定装置としては、例えば、自動比表面積/細孔分布測定装置(日本ベル株式会社製、BELSORP-minill)を用いることができる。

[0020]

活性炭の含有量は、特に限定されないが、薄膜硫黄被覆活性炭中、7~50重量%である

10

20

30

40

10

20

30

40

50

ことが好ましく、 1 0 ~ 3 0 重量%であることがより好ましい。活性炭の含有量が 7 重量%未満であると、硫黄の膜厚が厚くなり硫黄内部の拡散抵抗が高くなり放電容量が低下する場合があり、一方、活性炭の含有量が 5 0 重量%を超えると、薄膜硫黄被覆活性炭中の硫黄の含有量が少なくなり正極合材中の硫黄の含有量が少なくなる場合があるからである

[0021]

< 硫黄 >

本発明の薄膜硫黄被覆活性炭において、硫黄は正極活物質として用いられ、活性炭を被覆する膜となる。硫黄としては、単体の硫黄のみに限定されず、硫黄含有化合物を用いることができる。硫黄含有化合物としては、特に限定されないが、例えば、 Li_2S_8 、 Li_2S_4 、 Li_2S_2 等の多硫化リチウムや硫化リチウム(Li_2S)等を用いることができる。これらの化合物は、単独で用いても良いし、2種以上を併用しても良く、更には単体の硫黄と併用しても良い。

[0022]

硫黄の膜厚は、0.2~1.4nmである。膜厚が0.2nmより薄いと、薄膜硫黄被覆活性炭中の硫黄の含有量が少なくなり正極合材中の硫黄の含有量が少なくなる場合がある。また、1.4nmを超えると、硫黄内部の拡散抵抗が大きくなり放電容量が低下したり、レート特性が悪化したりする場合がある。硫黄の膜厚は、0.5~1.0nmであることが好ましい。なお、硫黄の膜厚は、薄膜硫黄被覆活性炭中に占める活性炭及び硫黄のそれぞれの重量、並びに、活性炭のBET比表面積と硫黄の比重に基づいて算出すればよい

[0023]

本発明において、「被覆する」とは、BET法により比表面積を測定する際に、窒素ガスが吸着する部分に硫黄が付着することをいう。

[0024]

< 薄膜硫黄被覆活性炭の製造方法 >

薄膜硫黄被覆活性炭は、例えば、下記の方法により製造することができる。

硫黄溶液にBET比表面積が1800m²/g以上の活性炭を浸漬し、活性炭を硫黄で被覆する工程(a)、及び、工程(a)で得られた硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離する工程(b)を含む、薄膜硫黄被覆活性炭の製造方法により製造することができる。この方法によれば、簡便に薄膜硫黄被覆活性炭を製造することができる。

[0025]

硫黄溶液としては、硫黄を溶媒に溶解させたものを使用することができ、溶媒としては、硫黄を溶解するものであれば特に限定されないが、例えば、シクロヘキサン、ロ・ヘキで使用しても良いし、キシレン、二硫化炭素等を用いることができる。これらの溶媒は、単独で使用しても良いし、2種以上を併用しても良い。これらの溶媒のうち、使用温度における硫黄の溶解度が、1~10重量%であるものを用いることが好ましい。使用温度における硫黄の溶解度が1重量%未満である溶媒を用いることが好ましい。使用温度における硫黄の溶解度が10重量%を超えるる。また、使用温度における硫黄の溶解度が10重量%を超えるる溶媒を用いると、硫黄が溶媒に極めて溶解しやすく、相対的に活性炭への着しにくるるため、かえって活性炭を被覆する硫黄の量が少なくなる場合があるからである。これらのことを考慮すると、硫黄(単体硫黄又は硫黄含有化合物)の種類により使用温度におけるため、ため、かえって活性炭を被覆する硫黄又は硫黄含有化合物)の種類により使用温度におけるの溶解度が異なるため一概には言えないが、溶媒としてシクロヘキサンを用いる・でが好ましい。硫黄溶液としては、硫黄の溶解度を上げるために加温した溶媒に硫黄溶液を加温した溶媒に硫黄溶液を用いても良い。

[0026]

工程(a)においては、必要に応じて、超音波処理、撹拌処理等の処理を行っても良い。 超音波処理は、活性炭の二次粒子の分散を目的に行うものであり、その条件は特に限定されないが、例えば、発振周波数20~50Hzの条件下、1~500分間行うことができ る。撹拌処理は、特に限定されないが、例えば、マグネチックスターラー、メカニカルスターラー、振とう機等を用いて、使用する溶媒の融点より高く、沸点以下の温度範囲で10分間~500時間の条件で行うことができる。これらの処理を行うことより、活性炭をより均一に硫黄で被覆することができる。

[0027]

工程(b)における、工程(a)で得られた硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離する方法としては、特に限定されないが、濾過、遠心分離、デカンテーション等の公知の方法を用いることができる。濾過としては、特に限定されないが、例えば、自然濾過、吸引濾過(減圧濾過)、加圧濾過、遠心濾過等を採用することができる。

[0028]

工程(a)及び工程(b)に加えて、工程(b)において分離された、硫黄で被覆された活性炭を加熱処理する工程(c)を行っても良い。工程(c)を行うことにより、硫黄で被覆された活性炭に残存する溶媒をより確実に除去することができる。また、活性炭を被覆する硫黄を活性炭により強固に密着させることができ、固体界面の抵抗(硫黄と活性炭との間の抵抗)を低減することができる。なお、工程(c)においては、複数回の加熱処理を、温度条件を変えながら段階的に行っても良い。

[0029]

工程(c)における、硫黄で被覆された活性炭の加熱処理は、特に限定されないが、例えば、アルゴン、窒素、空気等の雰囲気下、1秒間~50時間行うことができる。また、硫黄が昇華しない条件で、減圧して行っても良い。加熱処理(工程(c)において、複数回の加熱処理を温度条件を変えながら段階的に行う場合には、最後の加熱処理)の温度は、特に限定されないが、60以上とすることが好ましく、100以上とすることがより好ましい。温度が60未満であると、上述の界面抵抗低減効果を享受することができない場合がある。加熱処理の温度の上限は特に限定されないが、250とすることが好ましい。その理由は、温度を250より高くしても、上述の界面抵抗低減効果はそれ以上向上しないため、加熱に要するエネルギーが無駄になるからである。なお、加熱処理は、従来公知の乾燥装置を用いて行えばよく、具体的には、例えば、定温乾燥機、送風乾燥機、減圧乾燥機、赤外線乾燥機等を用いて行えばよい。

[0030]

本製造方法において、活性炭の種類と量、溶媒の種類と量、硫黄溶液の濃度と温度、活性炭の硫黄溶液への浸漬時間、撹拌条件等を調整することにより硫黄の膜厚を制御することができる。例えば、硫黄の膜厚を厚くするためには、初めは温度を高くして硫黄溶液の濃度を高めておき、活性炭の被覆に伴い硫黄溶液の濃度が低下するに従い、硫黄の飽和濃度を超えないように注意しながら、徐々に温度を下げて行くと良い。

[0031]

本発明の薄膜硫黄被覆活性炭は、BET比表面積が1800m²/g以上の活性炭を膜厚0.2~1.4nmの硫黄で被覆しているため、硫黄内部の電子及びリチウムイオンの拡散が起こりやすいとの特性を有する。そのため、薄膜硫黄被覆活性炭を全固体型リチウム硫黄電池の正極合材に用いることにより、正極合材層当たりの放電容量が大きく、レート特性に優れる全固体型リチウム硫黄電池を提供することができる。

[0 0 3 2]

本発明の薄膜硫黄被覆活性炭は、60 以上で加熱処理されたことが好ましく、100以上で加熱処理されたことがより好ましい。その理由は、加熱処理によって、活性炭を被覆する硫黄が活性炭により強固に密着し、固体界面の抵抗(界面抵抗)が低減するため、薄膜硫黄被覆活性炭を含む正極合材を用いた全固体型リチウム硫黄電池が、正極合材層当たりの放電容量及びレート特性に優れるとの効果がより顕著となるためである。

[0033]

< < 正極合材 > >

次に、本発明の正極合材について説明する。

本発明の正極合材は、本発明の薄膜硫黄被覆活性炭及び固体電解質を含む、全固体型リチ

10

20

30

40

ウム硫黄電池に用いるものであり、正極合材層を形成するための材料である。

[0034]

正極合材における薄膜硫黄被覆活性炭の含有量は、特に限定されないが、40~80重量%であることが好ましい。含有量が40重量%未満であると、正極合材中の硫黄の含有量が低くなり、正極合材層当たりの放電容量が小さくなる場合があり、一方、含有量が80重量%を超えると、固体電解質の含有量が下がることにより正極合材層中のリチウムイオン伝導率が低下し、正極合材層当たりの放電容量が小さくなる場合がある。

[0035]

< 固体電解質 >

固体電解質としては、特に限定されないが、例えば、ポリエチレンオキサイド系の高分子化合物、ポリオルガノシロキサン鎖及びポリオキシアルキレン鎖の少なくとも一種を含む高分子化合物等の高分子固体電解質を用いることができる。また、硫化物系固体電解質を用いることができる。硫化物系固体電解質を関係しては、例えば、リン及び硫黄のうち少なくとも1種とリチウムとを含む無機固体電解質を好適に用いることができる。より具体的には、例えば、Li2S-P2S5-LiBr、Li2S-SiS2-LiSiO4等を用いることができる。酸化物系固体電解質としては、例えば、リン及び酸素のうち少なくとも1種とリチウムとを含む無機固体で好適に用いることができる。より具体的には、例えば、Li2〇-P2〇5、Li2〇-Si〇2、Li2〇-Nb2〇5、Li2〇-P2〇5、Li2〇-Si〇2・B2〇3、Li2〇-A12〇3-Ti〇2-P2〇5、Li2〇-A12〇3-Ti〇2-P2〇5

[0036]

固体電解質の含有量は、特に限定されないが、正極合材中、20~60重量%であることが好ましい。含有量が20重量%未満であると、正極合材層中のリチウムイオン伝導率が低下し、正極合材層当たりの放電容量が小さくなったり、レート特性が悪くなったりする場合があり、含有量が60重量%を超えると、正極合材中の硫黄の含有量が低くなり、正極合材層当たりの放電容量が小さくなる場合がある。

[0037]

正極合材は、必要に応じて、バインダー、溶媒等の任意成分を含んでいても良い。

[0038]

<バインダー>

バインダーとしては、特に限定されないが、熱可塑性樹脂や熱硬化性樹脂等を用いることができ、例えば、ポリエチレン、ポリプロピレン、ポリテトラフルオロエチレン(PTDE)、ポリフッ化ビニリデン(PVDF)、スチレンブタジエンゴム、テトラフルオロエチレン・ヘキサフルオロエチレン共重合体、テトラフルオロエチレン・ヘキサフルオロプロピレン共重合体(FEP)、テトラフルオロエチレン・パーフルオロアルキルビニルフーテル共重合体(PFA)、フッ化ビニリデン・ヘキサフルオロプロピレン共重合体、エチレン・テトラフルオロエチレン(PCTFE)、パリクロロトリフルオロエチレン(PCTFE)、フッ化ビニリデン・ペンタフルオロプロピレン共重合体、プロピレン・テトラフルオロエチレン共重合体、フッ化ビニリデン・ペキサフルオロプロピレン・テトラフルオロエチレン共重合体、フッ化ビニリデン・パーフルオロプロピレン・テトラフルオロエチレン共重合体、エチレン・アクリル酸共重合体等が挙げられる。これらのバインダーは、単独で使用しても良いし、2種以上を併用してもよい。バインダーの含有量は、特に限定されないが、正極合材中、0、01~10重量%であることが好ましい。

[0039]

<溶媒>

10

20

30

40

溶媒としては、特に限定されないが、例えば、N,N ジメチルアミノプロピルアミン、ジエチレントリアミン等のアミン系溶媒、テトラヒドロフラン等のエーテル系溶媒、メチルエチルケトン等のケトン系溶媒、酢酸メチル等のエステル系溶媒、ジメチルアセトアミド、1・メチル・2・ピロリドン等のアミド系溶媒、トルエン、キシレン、n・ヘキサン、シクロヘキサン等の炭化水素系溶媒等が挙げられる。これらの溶媒は、単独で使用しても良いし、2種以上を併用しても良い。溶媒の含有量は、特に限定されないが、正極合材中、10~99重量%であることが好ましい。溶媒を含有する正極合材を用いることにより、正極合材層を作製しやすくすることができる。溶媒は、正極合材層の作製後、乾燥により除去される。

[0040]

< 正極合材の作製方法 >

正極合材は、薄膜硫黄被覆活性炭及び固体電解質、更には、必要に応じてバインダーや溶媒等の任意成分を混合することにより得ることができる。これらを混合する方法としてフリッチュ社製)、ハイブリダイゼーションシステム(奈良機械製作所社製)、コスモスノ川崎重工業社製)、メカノフュージョンシステム(ホソカワミクロン社製)、メカノミル(岡田精工社製)、シータコンポーザ(徳寿工作所社製)、ナノソニックミル(井上製作所社製)、スーパーマスコロイダー(増幸産業社製)、ナノメック・リアクター(テクノアイ社製)、コーネルデスパ(浅田鉄工所社製)、プラネタリミキサ(浅田鉄工所社製)等を用いて混合する方法が挙げられる。また、正極合材に含まれるで製においては、各成分を混合した後、加熱処理を行ってもよい。正極合材に含まれる硫黄、活性炭及び固体電解質の接触界面を強固にすることができ、界面抵抗を低減することができるからである。加熱処理は、上述した薄膜硫黄被覆活性炭の製造方法における工程(c)の加熱処理条件と同様の条件で行えばよい。

[0041]

このような加熱処理は、正極合材の作製に用いる薄膜硫黄被覆活性炭として、上述した薄膜硫黄被覆活性炭の製造方法において工程(c)を行うことなく製造した薄膜硫黄被覆活性炭を用いる場合に行うのが特に好適である。正極合材の作製時に加熱処理を行う効果、即ち、正極合材に含まれる硫黄、活性炭及び固体電解質の界面抵抗低減の効果を特に顕著に享受することができるからである。

[0042]

< < 全固体型リチウム硫黄電池 > >

次に、本発明の全固体型リチウム硫黄電池について、図面を参照しながら説明する。 本発明の全固体型リチウム硫黄電池は、本発明の正極合材を含む正極合材層、固体電解質 層、負極及び集電体を備えた全固体型リチウム硫黄電池である。

[0043]

本明細書において、「全固体型」とは、電解質として高分子固体電解質及び/又は無機固体電解質を用いたものであり、負極、固体電解質層及び正極合材層に実質的に溶媒を含有しないものをいう。また、本明細書において、「実質的に溶媒を含有しない」とは、溶媒が微量に残存しても良いことを意味する。

[0044]

図1は、本発明の全固体型リチウム硫黄電池の実施形態の一例を模式的に表した断面図である。図1に示すように、全固体型リチウム硫黄電池10は、負極2、固体電解質層3、正極合材層4が順に積層され、その両側に集電体(負極集電体1、正極集電体5)が配置された構造を備える。以下、集電体(負極集電体、正極集電体)、負極、固体電解質層、正極合材層のそれぞれについて順に説明する。

[0045]

<集雷体>

集電体としては、特に限定されないが、例えば、Al、Cu、Ni、ステンレス等を用いることができる。負極集電体としては、リチウムと合金を作り難い点、及び、薄膜に加工

10

20

30

40

しやすい点から、 C u を用いることが好ましい。正極集電体としては、薄膜に加工しやすく、安価であるという点で A 1 を用いることが好ましい。

[0046]

< 負極 >

負極としては、リチウムイオンを吸蔵放出する材料を負極活物質として含んでいるものであれば、特に限定されるものではない。ここで、リチウムイオンを吸蔵放出する材料としては、例えば、金属リチウム、リチウム合金、金属酸化物、金属硫化物、リチウムイオンを吸蔵放出する炭素質物質等が挙げられる。リチウム合金としては、例えば、アルミニウム、シリコン、スズ、マグネシウム、インジウム、カルシウム等とリチウムとの合金が挙げられる。金属酸化物としては、例えば、スズ酸化物、ケイ素酸化物、リチウムチタン酸化物、ニオブ酸化物、タングステン酸化物等が挙げられる。金属硫化物としては、例えば、スズ硫化物やチタン硫化物等が挙げられる。リチウムイオンを吸蔵放出する炭素質物質としては、例えば、黒鉛、コークス、メソフェーズピッチ系炭素繊維、球状炭素、樹脂焼成炭素等が挙げられる。

[0047]

負極を得る方法としては、特に限定されないが、リチウムイオンを吸蔵放出する材料をプレスする方法、リチウムイオンを吸蔵放出する材料と溶媒とを含む負極前駆体分散液を負極集電体に塗布、乾燥後プレスする方法等が挙げられる。負極前駆体分散液に含まれる溶媒としては、上述の正極合材に用いられるものと同様のものを用いることができる。なお、溶媒は負極前駆体分散液の塗布を助けるために使用され、塗布後は乾燥により除去される。

[0048]

< 固体電解質層 >

固体電解質層は、固体電解質を加圧成形する方法、固体電解質を溶媒に分散させた後塗布・乾燥させる方法等により得ることができる。これらの方法により固体電解質層を得る際、固体電解質層の界面抵抗の低減、及び、緻密性の向上を目的に、任意のタイミングで加熱処理を行っても良い。固体電解質を加圧成形する方法としては、特に限定されないが、例えば、負極集電体と正極集電体とで固体電解質を挟み込んでプレスする方法、加圧成形機の治具でプレスする方法等が挙げられる。固体電解質を溶媒に分散させた後塗布・乾燥させる方法により固体電解質層を得る場合には、乾燥後の固体電解質層を上記と同様の方法でプレスしてもよい。

[0049]

<正極合材層>

正極合材層は、例えば、正極集電体に正極合材を担持させる方法、正極合材を加圧成形する方法等により得ることができる。正極集電体に正極合材を担持させる方法としては、特に限定されないが、例えば、加圧成型する方法、有機溶媒等を用いてペースト化した正極合材を正極集電体に塗布、乾燥後プレスする等して固着する方法等が挙げられる。正極合材を正極集電体に塗布する方法としては、特に限定されないが、例えば、スリットダイ塗工法、スクリーン塗工法、カーテン塗工法、ナイフ塗工法、グラビア塗工法、静電スプレー法等が挙げられる。正極合材を加圧成形する方法としては、特に限定されないが、例えば、負極集電体及び固体電解質層と、正極集電体との間に正極合材を挟み込んでプレスする方法、加圧成形機の治具でプレスする方法等が挙げられる。これらの方法により正極合材層を得る際、正極合材層の界面抵抗の低減、及び、緻密性の向上を目的に、任意のタイミングで加熱処理を行っても良い。

[0050]

全固体型リチウム硫黄電池は、上述の負極集電体、負極、固体電解質層、正極合材層、正極集電体のほか、セパレータ等を有していても良い。全固体型リチウム硫黄電池の形状は、特に限定されないが、例えば、コイン型、ボタン型、シート型、積層型、円筒型、偏平型、角型等が挙げられる。

[0051]

10

20

30

< 全固体型リチウム硫黄電池の作製方法 >

全固体型リチウム硫黄電池の作製方法は、特に限定されないが、例えば、以下の方法等が挙げられる。まず、負極集電体と正極集電体とで固体電解質を挟み込んでプレスし、固体電解質層を作製する。次に、一旦、正極集電体を取り除き、固体電解質層の片側に正極合材を堆積し、その両端を集電体(固体電解質層側に負極集電体、正極合材側に正極集電体)で挟み込んでプレスし、固体電解質層の一方の面に正極合材層と正極集電体とを積層し、固体電解質層のもう一方の面に負極集電体を積層する。最後に、一旦、負極集電体を取り除き、固体電解質層の正極合材層側と反対側に負極を入れ、さらに、負極側に負極集電体を入れてプレスし、固体電解質層の他方の面に負極と負極集電体とを積層する。また、上記のように一層ずつプレスしても良いし、二層以上を堆積させて、複数層をまとめてプレスして積層させても良い。

10

[0052]

< 全固体型リチウム硫黄電池の用途 >

全固体型リチウム硫黄電池の用途としては、特に限定されないが、例えば、ハイブリッド 自動車や電気自動車等、高いエネルギー密度が要求される電気製品に好適に用いることが できる。

【実施例】

[0053]

以下に実施例を挙げて本発明を説明するが、本発明はこれら実施例のみに限定されるものではない。

20

30

40

[0054]

1.使用原料

以下の実施例及び比較例においては、以下の材料を使用した。

1 - 1 . 正極活物質

硫黄(Aldrich社製、比重2g/cm³)

1 - 2 . 活性炭

活性炭 A (関西熱化学社製、 B E T 比表面積: 3 0 0 0 m 2 / g)

活性炭B(関西熱化学社製、BET比表面積:2500m²/g)

活性炭 C (クラレケミカル社製 Y P - 8 0 F 、 B E T 比表面積: 1 9 0 0 m² / g)

活性炭 D (関西熱化学社製、 B E T 比表面積: 1500 m²/g)

,

1 - 3 . 負極材料

リチウムシート(フルウチ化学社製、厚さ0.25mm)

インジウムシート(フルウチ化学社製、厚さ0.30mm)

1 - 4 . 薄膜硫黄被覆活性炭作製用の有機溶媒

シクロヘキサン (和光純薬工業社製、試薬特級)

1 - 5 . 固体電解質作製用の原料

硫化リチウム(フルウチ化学社製、LiっS)

五硫化二りん(Aldrich社製、PっSょ)

[0055]

2. 固体電解質の作製

(合成例1)固体電解質Aの作製

露点温度が - 70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス(美和製作所社製、MDB-1KP型)内で、Li₂SとP₂S₅を40:60のモル比で合計 2.0gとなるように秤量し、乳鉢で混合したものと4mm のジルコニアボール180gとを容量80mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度250rpm、公転速度500rpm(自転と逆回転)で10時間処理して、固体電解質Aを作製した。

[0056]

(合成例2)固体電解質Bの作製

露点温度が - 70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス(美和製作所社製、MDB - 1 KP型)内で、Li₂ SとP₂ S₅を80:20のモル比で合計 2.0 gとなるように秤量し、乳鉢で混合したものと4 mm のジルコニアボール 1 8 0 gとを容量 8 0 m 1 のジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度 2 5 0 rpm、公転速度 5 0 0 rpm(自転と逆回転)で 1 0 時間処理して、固体電解質 B を作製した。

[0057]

3.全固体型リチウム硫黄電池の作製方法

下記の電池作製は、露点温度が - 7 0 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で行った。

ポリカーボネート製の円筒管治具(内径10mm 、外径23mm 、高さ20mm)の下側から負極集電体としてSUS304製の円筒治具(10mm 、高さ10mm)を差し込み、ポリカーボネート製の円筒管治具の上側から固体電解質A又はB70.0mgを入れて、さらに正極集電体としてSUS304製の円筒治具(10mm 、高さ15mm)をポリカーボネート製の円筒管治具の上側から差し込んで固体電解質A又はBを挟み込み、200MPaの圧力で1分間プレスすることにより直径10mm 、厚さ約0.6mmの固体電解質層を作製した。

次に、上側から差し込んだSUS304製の円筒治具(正極集電体)を一旦抜き取り、ポリカーボネート製の円筒管内の固体電解質層の上に正極合材7.5mgを入れ、再び上側からSUS304製の円筒治具(正極集電体)を差し込み、200MPaの圧力で3分間プレスすることで、直径10mm 、厚さ約0.1mmの正極合材層を形成した。

次に、下側から差し込んだSUS304製の円筒治具(負極集電体)を抜き取り、負極としてリチウムシートを穴あけポンチで直径8mm に打ち抜いたものとインジウムシートを穴あけポンチで直径9mm に打ち抜いたものを重ねてポリカーボネート製の円筒管治具の下側から入れて、再び下側からSUS304製の円筒治具(負極集電体)を差し込み、80MPaの圧力で3分間プレスすることでリチウム・インジウム合金負極を形成した

以上のようにして、下側から順に、負極集電体、リチウム - インジウム合金負極、固体電解質層、正極合材層、正極集電体が積層された全固体型リチウム硫黄電池を作製した。

[0058]

4.評価方法

下記の実施例及び比較例においては、以下の評価を実施した。

(a) BET比表面積

自動比表面積/細孔分布測定装置(日本ベル株式会社製、BELSORP-mini I I)を用いて測定し、BET法により測定した。

(b)放電容量

充放電試験装置(アスカ電子社製、ACD-M01A)を用いて、0.20mA(0.25mA/cm²)の電流値で、カットオフ電圧を0.5~2.5Vとして充放電を繰り返し、2サイクル目の放電容量を測定した。

測定した放電容量を、正極合材中の薄膜硫黄被覆活性炭(比較例2~4、6、7、9~1 1にあっては、硫黄と活性炭の混合物)に含まれる硫黄の重量(g)で除して得た数値を 硫黄当たりの放電容量とし、正極合材層の重量(0.015g)で除して得た数値を正極 合材層当たりの放電容量とした。

なお、下記表 1 において、硫黄当たりの放電容量が、理論容量である約 1 6 7 2 m A h / g よりも高くなっている実施例がいくつか存在するが、これは、正極合材中の固体電解質 A 又は B に残存する硫化リチウム(Li₂S)の一部も正極活物質として働いているためと考えられる。

[0059]

(比較例1)

20

10

30

40

硫黄1000mgとシクロヘキサン20gを50m1のスクリュー管に入れて、60 に加熱しながら、マグネチックスターラーで撹拌して硫黄を溶解させた。次に、この硫黄のシクロヘキサン溶液に活性炭A1000mgを浸漬し、超音波処理(出力100W、発振周波数28Hz、40分間)を行い、活性炭Aを分散させた。続いて、25 で7日間、マグネチックスターラーで撹拌して活性炭Aに硫黄を吸着させることにより、硫黄で活性炭Aを被覆した。

硫黄被覆後の分散液の内、約2gを抜き取り遠心分離により硫黄で被覆された活性炭を沈降させ、上澄みの硫黄溶液の固形分含有率を測定したところ、0.990wt%であった。もとの硫黄溶液の濃度は4.762wt%であるので、800mgの硫黄が1000mgの活性炭Aを被覆したことになる。従って、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄は44.4wt%(表1)になる。用いた活性炭AのBET比表面積は3000m²/gなので、比重2g/cm³の硫黄は膜厚0.13nmとなっている。

硫黄の被覆量及び膜厚計算のために抜き取った約2g以外の残り全量を吸引ろ過することにより、硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離し、160 で1時間加熱処理することにより、1589mg(収率88.3%)の薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 7 0 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5 mm のジルコニアボール 4 0 g と薄膜硫黄被覆活性炭 1 2 0 . 0 m g と合成例 1 で作製した固体電解質 A 8 0 . 0 m g を容量 4 5 m 1 のジルコニア製容器(フリッチュ社製、P r e m i u m 1 i n e P - 7 用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、P r e m i u m 1 i n e P - 7)で、自転速度 1 8 5 r p m、公転速度 3 7 0 r p m(自転と逆回転)で 2 時間処理することにより、 1 4 8 m g(収率 7 4 . 0 %)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0060]

(実施例1)

硫黄1000mgとシクロヘキサン20gを50m1のスクリュー管に入れて、60 に加熱しながら、マグネチックスターラーで撹拌して硫黄を溶解させた。次に、この硫黄のシクロヘキサン溶液に活性炭A600mgを浸漬し、超音波処理(出力100W、発振周波数28Hz、40分間)を行い、活性炭Aを分散させた。続いて、25 で7日間、マグネチックスターラーで撹拌して活性炭Aに硫黄を吸着させることにより、硫黄で活性炭Aを被覆した。

硫黄被覆後の分散液の内、約2gを抜き取り遠心分離により硫黄で被覆された活性炭を沈降させ、上澄みの硫黄溶液の固形分含有率を測定したところ、0.892wt%であった。もとの硫黄溶液の濃度は4.762wt%であるので、820mgの硫黄が600mgの活性炭 A を被覆したことになる。従って、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄は57.7wt%(表 1)になる。用いた活性炭 A の B E T 比表面積は $3000m^2$ /gなので、比重 $2g/cm^3$ の硫黄は膜厚 0.23nmとなっている。

硫黄の被覆量及び膜厚計算のために抜き取った約2g以外の残り全量を吸引ろ過することにより、硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離し、160 で1時間加熱処理することにより、1257mg(収率88.5%)の薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5 mm のジルコニアボール 4 0 g と薄膜硫黄被覆活性炭 1 2 0 . 0 m g と合成例 1 で作製した固体電解質 A 8 0 . 0 m g を容量 4 5 m 1 のジルコニア製容器(フリッチュ社製、P r e m i u m l i n e P - 7 用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、P r e m i u m l i n e P - 7)で、自転速度 1 8 5 r p m、公転速度 3 7 0 r p m(自転と逆回転)で 2 時間処理することにより、 1 4 3 m g(収率 7 1 . 5 %)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0061]

(実施例2)

10

20

30

40

硫黄1000mgとシクロヘキサン20gを50m1のスクリュー管に入れて、60 に加熱しながら、マグネチックスターラーで撹拌して硫黄を溶解させた。次に、この硫黄のシクロヘキサン溶液に活性炭A400mgを浸漬し、超音波処理(出力100W、発振周波数28Hz、40分間)を行い、活性炭Aを分散させた。続いて、25 で7日間、マグネチックスターラーで撹拌して活性炭Aに硫黄を吸着させることにより、硫黄で活性炭Aを被覆した。

硫黄被覆後の分散液の内、約2gを抜き取り遠心分離により硫黄で被覆された活性炭を沈降させ、上澄みの硫黄溶液の固形分含有率を測定したところ、1.220wt%であった。もとの硫黄溶液の濃度は4.762wt%であるので、753mgの硫黄が400mgの活性炭Aを被覆したことになる。従って、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄は65.3wt%(表1)になる。用いた活性炭AのBET比表面積は3000m²/gなので、比重2g/cm³の硫黄は膜厚0.31nmとなっている。

硫黄の被覆量及び膜厚計算のために抜き取った約2g以外の残り全量を吸引ろ過することにより、硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離し、160 で1時間加熱処理することにより、1005mg(収率87.2%)の薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 7 0 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5 mm のジルコニアボール 4 0 g と薄膜硫黄被覆活性炭 1 2 0 . 0 m g と合成例 1 で作製した固体電解質 A 8 0 . 0 m g を容量 4 5 m 1 のジルコニア製容器(フリッチュ社製、P r e m i u m 1 i n e P - 7 用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、P r e m i u m 1 i n e P - 7)で、自転速度 1 8 5 r p m、公転速度 3 7 0 r p m(自転と逆回転)で 2 時間処理することにより、 1 4 6 m g(収率 7 3 . 0 %)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0062]

(実施例3)

硫黄1000mgとシクロヘキサン20gを50m1のスクリュー管に入れて、60 に加熱しながら、マグネチックスターラーで撹拌して硫黄を溶解させた。次に、この硫黄のシクロヘキサン溶液に活性炭A300mgを浸漬し、超音波処理(出力100W、発振周波数28Hz、40分間)を行い、活性炭Aを分散させた。続いて、25 で7日間、マグネチックスターラーで撹拌して活性炭Aに硫黄を吸着させることにより、硫黄で活性炭Aを被覆した。

硫黄被覆後の分散液の内、約2gを抜き取り遠心分離により硫黄で被覆された活性炭を沈降させ、上澄みの硫黄溶液の固形分含有率を測定したところ、0.951wt%であった。もとの硫黄溶液の濃度は4.762wt%であるので、781mgの硫黄が300mgの活性炭 A を被覆したことになる。従って、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄は72.2wt%(表1)になる。用いた活性炭 A の B E T 比表面積は $3000m^2$ /gなので、比重 2 g / c m 3 の硫黄は膜厚 0.43nmとなっている。

硫黄の被覆量及び膜厚計算のために抜き取った約2g以外の残り全量を吸引ろ過することにより、硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離し、160 で1時間加熱処理することにより、951mg(収率88.0%)の薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が・70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5mm のジルコニアボール40gと薄膜硫黄被覆活性炭120.0mgと合成例1で作製した固体電解質A80.0mgを容量45mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium 1ine P・7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium 1ine P・7)で、自転速度185rpm、公転速度370rpm(自転と逆回転)で2時間処理することにより、145mg(収率72.5%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0063]

(実施例4)

10

20

30

40

硫黄1000mgとシクロヘキサン20gを50m1のスクリュー管に入れて、60 に加熱しながら、マグネチックスターラーで撹拌して硫黄を溶解させた。次に、この硫黄のシクロヘキサン溶液に活性炭A200mgを浸漬し、超音波処理(出力100W、発振周波数28Hz、40分間)を行い、活性炭Aを分散させた。続いて、25 で7日間、マグネチックスターラーで撹拌して活性炭Aに硫黄を吸着させることにより、硫黄で活性炭Aを被覆した。

硫黄被覆後の分散液の内、約2gを抜き取り遠心分離により硫黄で被覆された活性炭を沈降させ、上澄みの硫黄溶液の固形分含有率を測定したところ、1.196wt%であった。もとの硫黄溶液の濃度は4.762wt%であるので、758mgの硫黄が200mgの活性炭Aを被覆したことになる。従って、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄は79.1 wt%(表1)になる。用いた活性炭AのBET比表面積は3000m²/gなので、比重2g/cm³の硫黄は膜厚0.63nmとなっている。

硫黄の被覆量及び膜厚計算のために抜き取った約2g以外の残り全量を吸引ろ過することにより、硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離し、160 で1時間加熱処理することにより、839mg(収率87.6%)の薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 7 0 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5 mm のジルコニアボール 4 0 g と薄膜硫黄被覆活性炭 1 2 0 . 0 m g と合成例 1 で作製した固体電解質 A 8 0 . 0 m g を容量 4 5 m 1 のジルコニア製容器(フリッチュ社製、P r e m i u m 1 i n e P - 7 用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、P r e m i u m 1 i n e P - 7)で、自転速度 1 8 5 r p m、公転速度 3 7 0 r p m(自転と逆回転)で 2 時間処理することにより、 1 4 7 m g(収率 7 3 . 5 %)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0064]

(実施例5)

硫黄1000mgとシクロヘキサン20gを50m1のスクリュー管に入れて、60 に加熱しながら、マグネチックスターラーで撹拌して硫黄を溶解させた。次に、この硫黄のシクロヘキサン溶液に活性炭A150mgを浸漬し、超音波処理(出力100W、発振周波数28Hz、40分間)を行い、活性炭Aを分散させた。続いて、25 で7日間、マグネチックスターラーで撹拌して活性炭Aに硫黄を吸着させることにより、硫黄で活性炭Aを被覆した。

硫黄被覆後の分散液の内、約2gを抜き取り遠心分離により硫黄で被覆された活性炭を沈降させ、上澄みの硫黄溶液の固形分含有率を測定したところ、1.283wt%であった。もとの硫黄溶液の濃度は4.762wt%であるので、740mgの硫黄が150mgの活性炭Aを被覆したことになる。従って、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄は83.1wt%(表1)になる。用いた活性炭AのBET比表面積は3000m²/gなので、比重2g/cm³の硫黄は膜厚0.82nmとなっている。

硫黄の被覆量及び膜厚計算のために抜き取った約2g以外の残り全量を吸引ろ過することにより、硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離し、160 で1時間加熱処理することにより、777mg(収率87.3%)の薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が・70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5mm のジルコニアボール40gと薄膜硫黄被覆活性炭120.0mgと合成例1で作製した固体電解質A80.0mgを容量45mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium 1ine P・7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium 1ine P・7)で、自転速度185rpm、公転速度370rpm(自転と逆回転)で2時間処理することにより、144mg(収率72.0%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0065]

(比較例2)

10

20

30

40

露点温度が - 70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5 mm のジルコニアボール40gと硫黄99.8 mgと活性炭A20.2 mgを容量45 mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度185 rpm、公転速度370 rpm(自転と逆回転)で1時間処理し、その後25 で1時間加熱処理し、続いて合成例1で作製した固体電解質A80.0 mgを加えて、さらに遊星ボールミルで、自転速度185 rpm、公転速度370 rpm(自転と逆回転)で2時間処理することにより、146 mg(収率73.0%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

10

20

30

40

[0066]

(実施例6)

硫黄1000mgとシクロヘキサン20gを50m1のスクリュー管に入れて、60 に加熱しながら、マグネチックスターラーで撹拌して硫黄を溶解させた。次に、この硫黄のシクロヘキサン溶液に活性炭A120mgを浸漬し、超音波処理(出力100W、発振周波数28Hz、40分間)を行い、活性炭Aを分散させた。続いて、25 で7日間、マグネチックスターラーで撹拌して活性炭Aに硫黄を吸着させることにより、硫黄で活性炭Aを被覆した。

硫黄被覆後の分散液の内、約2gを抜き取り遠心分離により硫黄で被覆された活性炭を沈降させ、上澄みの硫黄溶液の固形分含有率を測定したところ、1.142wt%であった。もとの硫黄溶液の濃度は4.762wt%であるので、769mgの硫黄が120mgの活性炭Aを被覆したことになる。従って、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄は86.5wt%(表1)になる。用いた活性炭AのBET比表面積は3000m²/gなので、比重2g/cm³の硫黄は膜厚1.07nmとなっている。

硫黄の被覆量及び膜厚計算のために抜き取った約2g以外の残り全量を吸引ろ過することにより、硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離し、160 で1時間加熱処理することにより、783mg(収率88.1%)の薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5mm のジルコニアボール40gと薄膜硫黄被覆活性炭120.0mgと合成例1で作製した固体電解質A80.0mgを容量45mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度185rpm、公転速度370rpm(自転と逆回転)で2時間処理することにより、148mg(収率74.0%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

0

[0067]

(比較例3)

露点温度が - 70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5 mm のジルコニアボール40gと硫黄103.8 mgと活性炭 A 16.2 mgを容量 4 5 mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度 1 8 5 rpm、公転速度 3 7 0 rpm(自転と逆回転)で1時間処理し、その後 2 5 で1時間加熱処理し、続いて合成例 1 で作製した固体電解質 A 8 0 .0 mgを加えて、さらに遊星ボールミルで、自転速度 1 8 5 rpm、公転速度 3 7 0 rpm(自転と逆回転)で2時間処理することにより、1 4 3 mg(収率 7 1 .5%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

0

[0068]

(実施例7)

硫黄1000mgとシクロヘキサン20gを50mlのスクリュー管に入れて、60 に

加熱しながら、マグネチックスターラーで撹拌して硫黄を溶解させた。次に、この硫黄のシクロヘキサン溶液に活性炭 A 1 0 0 m g を浸漬し、超音波処理(出力 1 0 0 W、発振周波数 2 8 H z 、 4 0 分間)を行い、活性炭 A を分散させた。続いて、 2 5 で 7 日間、マグネチックスターラーで撹拌して活性炭 A に硫黄を吸着させることにより、硫黄で活性炭 A を被覆した。

硫黄被覆後の分散液の内、約2gを抜き取り遠心分離により硫黄で被覆された活性炭を沈降させ、上澄みの硫黄溶液の固形分含有率を測定したところ、1.200wt%であった。もとの硫黄溶液の濃度は4.762wt%であるので、757mgの硫黄が100mgの活性炭Aを被覆したことになる。従って、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄は88.3wt%(表1)になる。用いた活性炭AのBET比表面積は3000m²/gなので、比重2g/cm³の硫黄は膜厚1.26nmとなっている。

硫黄の被覆量及び膜厚計算のために抜き取った約2g以外の残り全量を吸引ろ過することにより、硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離し、160 で1時間加熱処理することにより、759mg(収率88.6%)の薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が・70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5mm のジルコニアボール40gと薄膜硫黄被覆活性炭120.0mgと合成例1で作製した固体電解質A80.0mgを容量45mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium line P・7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P・7)で、自転速度185rpm、公転速度370rpm(自転と逆回転)で2時間処理することにより、146mg(収率73.0%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0069]

(比較例4)

露点温度が - 70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5 mm のジルコニアボール40gと硫黄106.0mgと活性炭A14.0mgを容量45mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度185rpm、公転速度370rpm(自転と逆回転)で1時間処理し、その後25 で1時間加熱処理し、続いて合成例1で作製した固体電解質A80.0mgを加えて、さらに遊星ボールミルで、自転速度185rpm、公転速度370rpm(自転と逆回転)で2時間処理することにより、145mg(収率72.5%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0070]

(比較例5)

硫黄1000mgとシクロヘキサン20gを50m1のスクリュー管に入れて、60 に加熱しながら、マグネチックスターラーで撹拌して硫黄を溶解させた。次に、この硫黄のシクロヘキサン溶液に活性炭A50mgを浸漬し、超音波処理(出力100W、発振周波数28Hz、40分間)を行い、活性炭Aを分散させた。続いて、25 で7日間、マグネチックスターラーで撹拌して活性炭Aに硫黄を吸着させることにより、硫黄で活性炭Aを被覆した。

硫黄被覆後の分散液の内、約2gを抜き取り遠心分離により硫黄で被覆された活性炭を沈降させ、上澄みの硫黄溶液の固形分含有率を測定したところ、1.166wt%であった。もとの硫黄溶液の濃度は4.762wt%であるので、764mgの硫黄が50mgの活性炭Aを被覆したことになる。従って、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄は93.9wt%(表1)になる。用いた活性炭AのBET比表面積は3000m²/gなので、比重2g/cm³の硫黄は膜厚2.55nmとなっている。

硫黄の被覆量及び膜厚計算のために抜き取った約2g以外の残り全量を吸引ろ過することにより、硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離し、160 で1時間加熱処理する

10

20

30

40

ことにより、716mg(収率87.9%)の薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 7 0 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5 mm のジルコニアボール 4 0 g と薄膜硫黄被覆活性炭 1 2 0 . 0 m g と合成例 1 で作製した固体電解質 A 8 0 . 0 m g を容量 4 5 m 1 のジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium 1 i n e P - 7 用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium 1 i n e P - 7)で、自転速度 1 8 5 r p m、公転速度 3 7 0 r p m(自転と逆回転)で 2 時間処理することにより、 1 4 3 m g(収率 7 1 . 5 %)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0071]

(実施例8)

硫黄1000mgとシクロヘキサン20gを50m1のスクリュー管に入れて、60 に加熱しながら、マグネチックスターラーで撹拌して硫黄を溶解させた。次に、この硫黄のシクロヘキサン溶液に活性炭B150mgを浸漬し、超音波処理(出力100W、発振周波数28Hz、40分間)を行い、活性炭Bを分散させた。続いて、25 で7日間、マグネチックスターラーで撹拌して活性炭Bに硫黄を吸着させることにより、硫黄で活性炭Bを被覆した。

硫黄被覆後の分散液の内、約2gを抜き取り遠心分離により硫黄で被覆された活性炭を沈降させ、上澄みの硫黄溶液の固形分含有率を測定したところ、1.051wt%であった。もとの硫黄溶液の濃度は4.762wt%であるので、788mgの硫黄が150mgの活性炭Bを被覆したことになる。従って、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄は84.0wt%(表1)になる。用いた活性炭BのBET比表面積は2500m²/gなので、比重2g/cm³の硫黄は膜厚1.05nmとなっている。

硫黄の被覆量及び膜厚計算のために抜き取った約2g以外の残り全量を吸引ろ過することにより、硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離し、160 で1時間加熱処理することにより、822mg(収率87.7%)の薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5 mm のジルコニアボール 40gと薄膜硫黄被覆活性炭 120.0 mgと合成例 1 で作製した固体電解質 A 80.0 mgを容量 45 mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度 185 rpm、公転速度 370 rpm(自転と逆回転)で 2 時間処理することにより、144 mg(収率 72.0%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0072]

(比較例6)

露点温度が - 7 0 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5 mm のジルコニアボール40gと硫黄100.8 mgと活性炭 B 19.2 mgを容量45 mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度185 rpm、公転速度370 rpm(自転と逆回転)で1時間処理し、その後25 で1時間加熱処理し、続いて合成例1で作製した固体電解質A80.0 mgを加えて、さらに遊星ボールミルで、自転速度185 rpm、公転速度370 rpm(自転と逆回転)で2時間処理することにより、143 mg(収率71.5%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0073]

(実施例9)

硫黄1000mgとシクロヘキサン20gを50m1のスクリュー管に入れて、60 に加熱しながら、マグネチックスターラーで撹拌して硫黄を溶解させた。次に、この硫黄の

10

20

30

40

シクロヘキサン溶液に活性炭 C 1 5 0 m g を浸漬し、超音波処理(出力 1 0 0 W、発振周波数 2 8 H z 、 4 0 分間)を行い、活性炭 C を分散させた。続いて、 2 5 で 7 日間、マグネチックスターラーで撹拌して活性炭 C に硫黄を吸着させることにより、硫黄で活性炭 C を被覆した。

硫黄被覆後の分散液の内、約2gを抜き取り遠心分離により硫黄で被覆された活性炭を沈降させ、上澄みの硫黄溶液の固形分含有率を測定したところ、1.108wt%であった。もとの硫黄溶液の濃度は4.762wt%であるので、776mgの硫黄が150mgの活性炭Cを被覆したことになる。従って、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄は83.8wt%(表1)になる。用いた活性炭CのBET比表面積は1900m²/gなので、比重2g/cm³の硫黄は膜厚1.36mmとなっている。

硫黄の被覆量及び膜厚計算のために抜き取った約2g以外の残り全量を吸引ろ過することにより、硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離し、160 で1時間加熱処理することにより、811mg(収率87.6%)の薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5mm のジルコニアボール 40gと薄膜硫黄被覆活性炭 120.0mgと合成例 1で作製した固体電解質 A 80.0mgを容量 45mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度 185rpm、公転速度 370rpm(自転と逆回転)で 2時間処理することにより、148mg(収率 74.0%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0074]

(比較例7)

露点温度が - 7 0 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5 mm のジルコニアボール40gと硫黄100.6 mgと活性炭 C 19.4 mgを容量45 mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premium line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度185 rpm、公転速度370 rpm(自転と逆回転)で1時間処理し、その後25 で1時間加熱処理し、続いて合成例1で作製した固体電解質A80.0 mgを加えて、さらに遊星ボールミルで、自転速度185 rpm、公転速度370 rpm(自転と逆回転)で2時間処理することにより、146 mg(収率73.0%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

0

[0075]

(比較例8)

硫黄1000mgとシクロヘキサン20gを50m1のスクリュー管に入れて、60 に加熱しながら、マグネチックスターラーで撹拌して硫黄を溶解させた。次に、この硫黄のシクロヘキサン溶液に活性炭D150mgを浸漬し、超音波処理(出力100W、発振周波数28Hz、40分間)を行い、活性炭Dを分散させた。続いて、25 で7日間、マグネチックスターラーで撹拌して活性炭Dに硫黄を吸着させることにより、硫黄で活性炭Dを被覆した。

硫黄被覆後の分散液の内、約2gを抜き取り遠心分離により硫黄で被覆された活性炭を沈降させ、上澄みの硫黄溶液の固形分含有率を測定したところ、1.022wt%であった。もとの硫黄溶液の濃度は4.762wt%であるので、793mgの硫黄が150mgの活性炭 Dを被覆したことになる。従って、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄は84.1wt%(表1)になる。用いた活性炭 DのBET比表面積は1500m²/gなので、比重2g/cm³の硫黄は膜厚1.76nmとなっている。

硫黄の被覆量及び膜厚計算のために抜き取った約2g以外の残り全量を吸引ろ過することにより、硫黄で被覆された活性炭を硫黄溶液から分離し、160 で1時間加熱処理することにより、831mg(収率88.1%)の薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

10

20

30

40

次に、露点温度が - 7 0 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、 5 mm のジ ルコニアボール40gと薄膜硫黄被覆活性炭119.9mgと合成例1で作製した固体電 解質A80.1mgを容量45m1のジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premiu line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度185rpm、公転速度370rpm(自転と逆回転) で 2 時間処理することにより、 1 4 3 mg(収率 7 1 . 5 %)の正極合材を得た。 この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0076]

(比較例9)

露点温度が-70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5mm のジルコニ アボール 4 0 g と硫黄 1 0 0 . 8 m g と活性炭 D 1 9 . 1 m g を容量 4 5 m l のジルコニ ア製容器(フリッチュ社製、Premium line P-7用)に入れ、遊星ボール ミル (フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度185rpm 公転速度370rpm(自転と逆回転)で1時間処理し、その後25 で1時間加熱処 理し、続いて合成例1で作製した固体電解質A80.1mgを加えて、さらに遊星ボール ミルで、自転速度185 rpm、公転速度370 rpm(自転と逆回転)で2時間処理す ることにより、142mg(収率71.0%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0077]

(実施例10)

実施例2と同様の方法により薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 7.0 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5.mm のジ ルコニアボール40gと薄膜硫黄被覆活性炭120.4mgと合成例2で作製した固体電 解質 B 7 9 . 6 m g を容量 4 5 m l のジルコニア製容器 (フリッチュ社製、 P r e m i u line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium P - 7) で、自転速度 1 8 5 r p m、公転速度 3 7 0 r p m (自転と逆回転) で2時間処理することにより、147mg(収率73.5%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0078]

(実施例11)

実施例3と同様の方法により薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5mm のジ ルコニアボール40gと薄膜硫黄被覆活性炭120.4mgと合成例2で作製した固体電 解質B79.6mgを容量45mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premiu 1ine P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度185rpm、公転速度370rpm(自転と逆回転) で2時間処理することにより、145mg(収率72.5%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0079]

(実施例12)

実施例4と同様の方法により薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 7 0 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、 5 mm のジ ルコニアボール40gと薄膜硫黄被覆活性炭120.3mgと合成例2で作製した固体電 解質B79.7mgを容量45mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premiu m line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度185rpm、公転速度370rpm(自転と逆回転)

10

20

30

40

で 2 時間処理することにより、 1 4 6 mg(収率 7 3 . 0 %)の正極合材を得た。 この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0800]

(実施例13)

実施例5と同様の方法により薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 7.0 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5.mm のジ ルコニアボール40gと薄膜硫黄被覆活性炭120.3mgと合成例2で作製した固体電 解質B79.7mgを容量45mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premiu m line P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度185rpm、公転速度370rpm(自転と逆回転) で2時間処理することにより、143mg(収率71.5%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0081]

(実施例14)

実施例7と同様の方法により薄膜硫黄被覆活性炭を得た。

次に、露点温度が - 7 0 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、 5 mm のジ ルコニアボール40gと薄膜硫黄被覆活性炭120.2mgと合成例2で作製した固体電 解質B79.8mgを容量45mlのジルコニア製容器(フリッチュ社製、Premiu P-7用)に入れ、遊星ボールミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度185rpm、公転速度370rpm(自転と逆回転) で2時間処理することにより、145mg(収率72.5%)の正極合材を得た。 この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0082]

(実施例15~19)

硫黄溶液から分離した、硫黄で被覆された活性炭の加熱処理温度を、それぞれ25 、4 0 、60 、100 、250 とした点を除き、実施例6と同様にして正極合材を得

これらの正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定 した。

[0083]

(比較例10)

露点温度が - 70 以下のアルゴン雰囲気のグローブボックス内で、5mm のジルコニ アボール 4 0 g と硫黄 1 0 3 . 8 m g と活性炭 A 1 6 . 2 m g を容量 4 5 m l のジルコニ ア製容器(フリッチュ社製、Premium line P-7用)に入れ、遊星ボール ミル(フリッチュ社製、Premium line P-7)で、自転速度185rpm 、公転速度370rpm(自転と逆回転)で1時間処理し、その後25 で1時間加熱処 理し、続いて合成例1で作製した固体電解質A80.0mgを加えて、さらに遊星ボール ミルで、自転速度185 rpm、公転速度370 rpm(自転と逆回転)で2時間処理す ることにより、148mg(収率74.0%)の正極合材を得た。

この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0084]

(比較例11)

加熱処理温度を160 とした点を除き、比較例10と同様にして正極合材を得た。 この正極合材を用いて、上述した電池作製方法に従い電池を作製し、放電容量を測定した

[0085]

50

30

20

10

比較例1~11及び実施例1~19における、活性炭の種類及びBET比表面積、硫黄被覆の有無、膜厚、硫黄で被覆された活性炭中の硫黄及び活性炭の重量比(比較例2~4、6、7、9~11を除く)、加熱処理温度、固体電解質の種類、正極合材組成、並びに、硫黄1g当たりの放電容量及び正極合材層1g当たりの放電容量を表1に示す。

[0086]

10

20

30

40

50

【表1】

種類 (元)(6) EET比較面積 (元)(6) 有無 (元)(6) (元)(4) 人(元(4)) (元)(6) 「五(4) (元)(6) 人(元(4)) (元)(6) 「五(4) (元)(6) 人(元(4)) (元)(6) 「五(4) (元)(6) (元)(6) (元)(7) (元)(7) 「五(4) (元)(7) (元)(7) 「五(4) (元)(7) (元)(7) (元(4) (元)(7) 「五(4) (元)(7) 「五(活性炭	位 時 時 時 時 時 日 日 日 日 日 日 日 日 日 日 日 日 日 日	<u></u> 自 肆	表面が硫黄 活性炭中	表面が硫黄で被覆された 活性炭中の重量比	加熱処理	因休電解質		正極合材組成	B成	ſ	放電容量
法性機合 3000 〇 013 444 556 160 固体電解資品 267 33.3 400 1143 活性機合 3000 〇 023 57.7 42.3 160 固体電解資品 284 400 1143 活性機合 3000 〇 023 57.7 42.3 160 固体電解資品 284 400 1650 活性機合 3000 〇 043 72.2 27.8 160 固体電解資品 49.9 10.1 400 1677 活性機合 3000 〇 083 79.1 20.9 160 固体電解資品 49.9 10.1 400 1677 活性機合 3000 〇 082 79.1 160 固体電解資品 49.9 10.1 400 1578 活性機合 3000 〇 082 79.1 160 固体電解資品 49.9 10.1 400 1578 活性機合 3000 〇 107 186 18.3 11.7 160 固体電解資品 49.9 10.1 400 1578 活性機合 3000 〇 102 18.3 11.7 160 固体電解資品 49.9 10.1 10.2 活性機合 3000 〇 1.2 18.3		種類	BET比表面積 (m ^{²/g)}	本	(mu)	S(wt%)	AC(wt%)	型(C)。(C)	種類	競 (wt%)	活性炭 (wt%)	固体電解質 (wt%)	硫黄当たり (mAh/g-S)	正極合材層当たり (mAh/g-合材)
法性機大人 3000 〇23 57.7 42.3 16.0 同株電解資人 304 40.0 1650 古性技人人 3000 〇31 65.3 34.7 16.0 同株電報資人 43.0 16.0 16.0 古性技人人 3000 〇 0.31 72.1 2.09 16.0 同株電報資人 43.0 16.7 40.0 16.7 活性技人 3000 〇 0.63 72.1 2.09 16.0 同株電報資人 47.0 16.0 16.0 活性技人 3000 〇 1.07 86.5 1.3 1.0 40.0 1.50 活性技人 3000 〇 1.07 86.5 1.5 1.0 回株電報資人 1.0 1.0 1.0 活性技人 3000 〇 1.0 1.0 1.0 回株電報資人 1.0 1.0 1.0 活性技人 3000 〇 1.0 1.0 回株電報資人 1.0 1.0 1.0 1.0 1.0 1.0 活性技人 300	比較例1	活性炭A	3,000	0	0.13	44.4	55.6	160	固体電解質A	26.7	33.3	40.0	1,143	305
法性機人 3000 〇、 031 65.3 34.7 160 固体整端点 302 208 400 1674 1674 活性機人 3000 〇、 043 72.2 27.8 160 固体整端层 47.5 12.0 16.0 活性機人 3000 〇、 082 63.1 16.9 日60 固体整端层 40.9 10.1 40.0 1.83 活性機人 3000 〇、 082 63.1 16.9 固体整端层 49.9 10.1 40.0 1.786 活性機人 3000 〇、 10.7 66.5 1.3 1.0 40.0 1.786 活性機人 3000 〇、 10.6 68.3 1.1 1.6 四体整端层 5.9 10.1 40.0 1.786 活性機人 3000 〇、 1.26 88.3 1.1 1.6 四体整端层 5.9 1.0 1.786 1.786 活性機人 3000 〇、 1.26 88.3 1.1 1.6 四体整端层 5.9 1.0 1.0 1.786 3000	実施例1	活性炭A	3,000	0	0.23	57.7	42.3	160	固体電解質A	34.6	25.4	40.0	1,650	571
海性機合 3000 〇 043 722 278 160 固体電腦層 433 167 400 1677 同体電腦層 433 167 400 167 同体電腦層 439 167 400 1789 168 日本 400 1789 168 日本 409 101 400 1789 1880 1880 1880 400 1789 1880 1880 400 1789 1880	実施例2	活性炭A	3,000	0	0.31	65.3	34.7	160	固体電解質A	39.2	20.8	40.0	1,674	656
法性數人 3000 〇〇 063 791 209 160 固体電解質 A 475 125 400 1880 1880 189 189 180 同体电解算 A 495 115 400 1788 189 180 <th>実施例3</th> <th>活性炭A</th> <th>3,000</th> <th>0</th> <th>0.43</th> <th>72.2</th> <th>27.8</th> <th>160</th> <th>固体電解質A</th> <th>43.3</th> <th>16.7</th> <th>40.0</th> <th>1,677</th> <th>727</th>	実施例3	活性炭A	3,000	0	0.43	72.2	27.8	160	固体電解質A	43.3	16.7	40.0	1,677	727
海性飲み 3000 O 082 831 169 169 同体電腦的 A 499 101 400 1,758 清性飲み 3000 × - - - - 25 同体電腦的 A 499 101 400 1,551 清性飲み 3000 × - - - - 25 固体電解的 A 519 101 400 1,551 清性飲み 3000 × - - - - 25 固体電解的 A 519 100 400 1,565 清性飲み 3000 × - - - - - 25 固体電解的 A 50 100 1,565 82 清性飲み 3000 × - - - - - 25 固体電解的 A 50 100 1,565 82 清性飲み 3000 × - - - - - 25 固体電解的 A 50 10 10 10<	実施例4	活性炭A	3,000	0	0.63	79.1	20.9	160	固体電解質A	47.5	12.5	40.0	1,830	869
海性飲人 3000 X — — — 25 固体電腦質人 499 101 400 1,521 消性飲人 3,000 〇〇 107 86.5 135 160 固体電腦質人 519 811 400 1,585 消性飲人 3,000 〇〇 1.26 88.3 1.7 160 固体電腦質人 510 400 1,092 消性飲人 3,000 〇〇 1.26 88.3 6.1 160 固体電腦質人 55.0 7.0 400 1,092 消性飲人 3,000 〇〇 1.05 84.0 16.0 固体電腦質人 50.3 3.7 4.0 4.0 1,092 消性飲人 1.500 〇〇 1.05 84.0 16.0 固体電腦質人 50.3 9.7 4.0 1.0 1.2 消性飲人 1.500 〇〇 1.76 84.1 1.5 1.0 1.4 4.0 1.0 1.2 消性飲人 1.500 0 1.2 2.5 固体電腦質	実施例5	活性炭A	3,000	0	0.82	83.1	16.9	160	固体電解質A	49.9	10.1	40.0	1,758	877
海性飲み 3000 〇〇 1.07 865 135 160 固体電腦質內 519 8.1 400 1365 消性飲み 3,000 × - - - - 25 固体電腦質內 519 8.1 400 1365 消性飲み 3,000 × - - - - 25 固体電腦質內 510 400 1302 消性飲み 3,000 × - <th>比較例2</th> <th>活性炭A</th> <th>3,000</th> <th>×</th> <th>1</th> <th>-</th> <th>-</th> <th>25</th> <th>固体電解質A</th> <th>49.9</th> <th>10.1</th> <th>40.0</th> <th>1,521</th> <th>759</th>	比較例2	活性炭A	3,000	×	1	-	-	25	固体電解質A	49.9	10.1	40.0	1,521	759
海性飲み 3000 × -<	実施例6	活性炭A	3,000	0	1.07	86.5	13.5	160	固体電解質A	51.9	8.1	40.0	1,365	708
活性機会 3000 〇 1.26 88.3 11.7 160 固体電解資品 5.0 7.0 40.0 1.092 活性機会 3.000 × - - - - 5.5 固体電解資品 5.0 7.0 40.0 1.092 活性機合 3.000 × - - - - 2.5 固体電解資品 5.0 7.0 40.0 1.26 活性機合 2.500 ○ 1.05 84.0 16.0 16.0 16.4 9.0 40.0 1.461 活性機合 1.500 × - - - 2.5 固体電解資品 50.4 9.6 40.0 1.306 活性機合 1.500 × - - - - 2.5 固体電解資品 50.4 9.5 40.0 1.306 活性機合 1.500 × - - - - 2.5 固体電解資品 50.4 9.5 40.0 1.306 活性機合 3.000	比較例3	活性炭A	3,000	×	1	-	-	25	固体電解質A	51.9	8.1	40.0	821	426
活性拠点 3000 × - - - - - - 25 固体電解質 530 70 400 229 活性燃点 3000 O 255 939 61 160 固体電解質 563 37 400 0 活性燃息 2500 O 105 840 160 同体電解質 564 96 400 176 活性燃息 1500 O 136 840 162 160 固体電解質 504 96 400 1306 活性燃息 1500 O 136 841 162 160 固体電解質 504 95 401 0 活性燃息 1500 O 176 841 159 160 固体電解質 504 95 401 0 活性燃息 1500 O 176 841 159 160 固体電解質 504 95 401 178 354度 3000 O 031 653	実施例7	活性炭A	3,000	0	1.26	88.3	11.7	160	固体電解質A	53.0	7.0	40.0	1,092	579
活性機会 3,000 〇 2,55 93.9 6.1 160 固体電解質会 56.3 3.7 40.0 0 活性機合 2,500 〇 1,05 84.0 16.0 16.0 同体電解質 50.4 9.6 40.0 1,461 活性機合 2,500 × - - - - 2.5 固体電解質 50.4 9.6 40.0 1,461 活性機合 1,500 × - - - 2.5 固体電解質 50.4 9.7 40.0 1,306 活性機合 1,500 × - - - - 2.5 固体電解質 50.4 9.7 40.0 1,306 活性機合 1,500 × - - - - 2.5 固体電解質 50.4 9.5 40.1 0 1,38 活性機合 3,000 ○ 0.31 65.3 34.7 160 固体電解質 4.0 1,465 1.2 活性機合 3,000 <	比較例4	活性炭A	3,000	×	-	-	-	25	固体電解質A	53.0	7.0	40.0	229	121
活性炭目 2,500 〇 1,05 84,0 16,0 同体電解質A 504 9,6 40,0 1,461 67 活性炭目 2,500 × - - - - - 0 1,461 1,461 1,500 活性炭白 1,900 × - - - - - 40,0 1,306 1,306 活性炭白 1,900 × - - - - - - 40,0 1,306 1,306 活性炭白 1,500 × - - - - - 40,0 1,306 1,206 活性炭白 1,500 × - - - - 2,5 固体電解質A 50,4 9,5 40,0 1,306 活性炭白 1,500 × - - - - 2,5 固体電解質A 50,4 9,5 40,1 0 1,208 活性炭白 1,500 × - - -	比較例5	活性炭A	3,000	0	2.55	93.9	6.1	160	固体電解質A	56.3	3.7	40.0	0	0
活性機合 2,500 X — — 2,5 固体電解質人 50.4 9,6 40.0 1,306 7.306 活性機合 1,900 X — — 2,5 固体電解質人 50.3 9.7 40.0 1,329 40.1 1,329 40.1 1,329 40.1 1,329 40.1 1,329 40.1 1,329 40.1 6.3 1,246 9.7 40.0 1,329 40.1 1,329<	実施例8	活性炭B	2,500	0	1.05	84.0	16.0	160	固体電解質A	50.4	9.6	40.0	1,461	736
活性炭C 1.900 O 1.36 83.8 16.2 160 固体電解質A 50.3 9.7 40.0 1.329 活性炭C 1.900 X - - - - 25 固体電解質A 50.3 9.7 40.0 1.389 7.329 活性炭D 1.500 X - - - - - 25 固体電解質A 50.4 9.5 40.1 0 1.238 活性炭D 1.500 X - - - - - 25 固体電解質A 50.4 9.5 40.1 0 1.238 1.238 1.258	比較例6	活性炭B	2,500	×	-	-	-	25	固体電解質A	50.4	9.6	40.0	1,306	658
活性炭C 1,900 × — — 25 固体電解質人 50.3 9.7 40.0 1,238 活性炭D 1,500 0 1,76 84.1 15.9 16.0 固体電解質人 50.4 9.5 40.1 0 活性炭D 1,500 × — — — — 2 16.0 10.4 9.5 40.1 0 活性炭D 1,500 × — — — — — 40.1 0 0 活性炭D 3,000 O 0.31 65.3 24.7 160 固体電解質B 50.9 40.1 0 0 活性炭D 3,000 O 0.43 72.2 27.8 160 固体電解質B 47.6 1.26 39.8 1.265 活性炭D 3,000 O 0.82 83.1 1.69 同体電解解算B 47.6 1.26 39.8 1.466 活性炭D 3,000 O 1.07 86.5 1.35 1.60	実施例9	活性炭C	1,900	0	1.36	83.8	16.2	160	固体電解質A	50.3	9.7	40.0	1,329	668
活性炭口 1.50 0 1.76 84.1 15.9 160 固体電解質 50.4 9.5 40.1 0 活性炭口 1.500 × - - - - 25 固体電解質 50.4 9.5 40.1 0 活性炭石 3.000 O 0.31 65.3 34.7 160 固体電解質 30.9 1.26 30.8 1.265 7 活性炭石 3.000 O 0.43 72.2 27.8 160 固体電解質 47.6 12.6 39.8 1.250 7 活性炭石 3.000 O 0.43 72.2 27.8 160 固体電解質 47.6 12.6 39.8 1.250 7 活性炭石 3.000 O 0.82 83.1 160 固体電解質 57.6 17.6 39.9 1.466 7 活性炭石 3.000 O 1.07 86.5 13.5 40 12.6 39.9 1.466 7 3.性炭石	比較例7	活性炭C	1,900	×	1	-	1	25	固体電解質A	50.3	6.7	40.0	1,238	623
活性炭白 1,500 × - - - 25 固体電解質A 50.4 9.5 40.1 0 活性炭A 3,000 O 0.31 65.3 34.7 160 固体電解質B 39.3 20.9 39.8 1.265 7 活性炭A 3,000 O 0.63 79.1 20.9 160 固体電解質B 47.6 16.7 39.8 1.265 7 活性炭A 3,000 O 0.63 79.1 20.9 160 固体電解質B 47.6 12.6 39.8 1.253 7 活性炭A 3,000 O 0.82 83.1 16.9 固体電解質B 53.0 10.1 39.9 1,446 7 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 25 固体電解質B 53.9 1,446 7 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 40 81.9 8.1 40.0 176 活性炭A 3,000 O	比較例8	活性炭D	1,500	0	1.76	84.1	15.9	160	固体電解質A	50.4	9.2	40.1	0	0
活性炭A 3,000 O 0.31 65.3 34.7 160 固体電解質B 39.3 20.9 39.8 1,265 活性炭A 3,000 O 0.43 72.2 27.8 160 固体電解質B 43.5 16.7 39.8 1,230 1.230 活性炭A 3,000 O 0.63 79.1 20.9 160 固体電解質B 47.6 12.6 39.8 1,446 1.230 活性炭A 3,000 O 1.26 88.3 11.7 160 固体電解質B 53.1 7.0 39.9 1,446 1.446 活性炭A 3,000 O 1.26 88.3 11.7 160 固体電解質B 53.1 7.0 39.9 1,446 1.020 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 40 16.9 81.9 8.1 40.0 17.7 8.7 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 100 16.9 8.1 40.0 17	比較例9	活性炭D	1,500	×	-	-	-	25	固体電解質A	50.4	9.5	40.1	0	0
活性炭A 3,000 O.43 72.2 27.8 160 固体電解質B 43.5 16.7 39.8 1,230 活性炭A 3,000 O.63 79.1 20.9 160 固体電解質B 47.6 12.6 39.8 1,533 活性炭A 3,000 O 0.82 83.1 16.9 160 固体電解質B 50.0 10.1 39.9 1,446 活性炭A 3,000 O 1.26 88.3 11.7 160 固体電解質B 53.1 7.0 39.9 1,446 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 40 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1776 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 100 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1310 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 100 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1310 活性炭A 3,000 X 1.07 8	実施例10	活性炭A	3,000	0	0.31	65.3	34.7	160	固体電解質B	39.3	20.9	39.8	1,265	497
活性炭名 3,000 0.63 79.1 20.9 160 固体電解質B 47.6 12.6 39.8 1.553 1.553 活性炭名 3,000 O 1.26 88.3 11.7 160 固体電解質B 50.0 10.1 39.9 1,446 1.46 活性炭名 3,000 O 1.26 88.3 11.7 160 固体電解質B 53.1 7.0 39.9 1,446 1.020 活性炭名 3,000 O 1.07 86.5 13.5 40 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1073 11.76	実施例11	活性炭A	3,000	0	0.43	72.2	27.8	160	固体電解質B	43.5	16.7	39.8	1,230	535
活性炭A 3,000 0.82 83.1 16.9 160 固体電解質B 50.0 10.1 39.9 1.446 活性炭A 3,000 O 1.26 88.3 11.7 160 固体電解質B 53.1 7.0 39.9 1,446 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 40 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1023 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 60 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1776 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 100 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1310 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 250 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1310 活性炭A 3,000 × - - - - - - - - - - - - - - - - <th>実施例12</th> <th>活性炭A</th> <th>3,000</th> <th>0</th> <th>0.63</th> <th>79.1</th> <th>20.9</th> <th>160</th> <th>固体電解質B</th> <th>47.6</th> <th>12.6</th> <th>39.8</th> <th>1,553</th> <th>739</th>	実施例12	活性炭A	3,000	0	0.63	79.1	20.9	160	固体電解質B	47.6	12.6	39.8	1,553	739
活性炭A 3,000 O 1.26 88.3 11.7 160 固体電解質A 53.1 7.0 39.9 1,020 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 25 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 98.7 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 60 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1023 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 100 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1310 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 250 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1310 活性炭A 3,000 × - - - - 25 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1370 活性炭A 3,000 × - - - - - - 40.0 82.1 活性炭A 3,000 × - - <th>実施例13</th> <th>活性炭A</th> <th>3,000</th> <th>0</th> <th>0.82</th> <th>83.1</th> <th>16.9</th> <th>160</th> <th>固体電解質B</th> <th>50.0</th> <th>10.1</th> <th>39.9</th> <th>1,446</th> <th>723</th>	実施例13	活性炭A	3,000	0	0.82	83.1	16.9	160	固体電解質B	50.0	10.1	39.9	1,446	723
活性炭A 3.000 1.07 86.5 13.5 25 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 987 活性炭A 3.000 0 1.07 86.5 13.5 40 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1023 活性炭A 3.000 0 1.07 86.5 13.5 100 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1310 活性炭A 3.000 0 1.07 86.5 13.5 250 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1310 活性炭A 3.000 × - - - 25 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1370 活性炭A 3.000 × - - - 25 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 82.1 活性炭A 3.000 × - - - - 160 同体電解質A 51.9 8.1 40.0 82.1	実施例14	活性炭A	3,000	0	1.26	88.3	11.7	160	固体電解質B	53.1	7.0	39.9	1,020	542
活性炭A 3,000 O 1,07 86.5 13.5 40 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1023 活性炭A 3,000 O 1,07 86.5 13.5 100 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1176 1176 活性炭A 3,000 O 1,07 86.5 13.5 250 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1,370 1370 活性炭A 3,000 × - - - 25 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1,370 14.1 活性炭A 3,000 × - - - 160 同体電解質A 51.9 8.1 40.0 82.1 活性炭A 3,000 × - - - 160 同体電解質A 51.9 8.1 40.0 81.0	実施例15	活性炭A	3,000	0	1.07	86.5	13.5	25	固体電解質A	51.9	8.1	40.0	987	512
活性炭 3,000 O 1.07 86.5 13.5 60 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1176 活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 100 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1310 1370 活性炭A 3,000 × - - - 25 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1,370 活性炭A 3,000 × - - - 160 同体電解質A 51.9 8.1 40.0 821 清性炭A 3,000 × - - - 160 同体電解質A 51.9 8.1 40.0 810	実施例16	活性炭A	3,000	0	1.07	86.5	13.5	40	固体電解質A	51.9	8.1	40.0	1023	531
活性炭A 3,000 O 1,07 86.5 13.5 100 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1310 活性炭A 3,000 X 1.07 86.5 13.5 250 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1,370 活性炭A 3,000 X - - - - 160 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 821 活性炭A 3,000 X - - - 160 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 810	実施例17	活性炭A	3,000	0	1.07	86.5	13.5	09	固体電解質A	51.9	8.1	40.0	1176	610
活性炭A 3,000 O 1.07 86.5 13.5 250 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 1,370 活性炭A 3,000 × - - - - 160 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 821 活性炭A 3,000 × - - - 160 固体電解質A 51.9 81 40.0 810	実施例18	活性炭A	3,000	0	1.07	86.5	13.5	100	固体電解質A	51.9	8.1	40.0	1310	680
活性炭 3.000 X - - - 25 固体電解質A 51.9 8.1 40.0 821 活性形 3.000 X - - - - 160 固体電解質A 51.9 81 40.0 810	実施例19	活性炭A	3,000	0	1.07	86.5	13.5	250	固体電解質A	51.9	8.1	40.0	1,370	711
活件嵌入 3000 X - - 160 固体電解質入 519 81 400 810	比較例10	活性炭A	3,000	×	I	1	-	25	固体電解質A	51.9	8.1	40.0	821	426
	比較例11	活性炭A	3,000	×	-	1	-	160	固体電解質A	51.9	8.1	40.0	810	420

[0087]

以上の結果から、本発明の薄膜硫黄被覆活性炭を全固体型リチウム硫黄電池の正極合材に

用いることにより、正極合材層当たりの放電容量が大きく、レート特性に優れる全固体型 リチウム硫黄電池を得ることができることが明らかとなった。

【符号の説明】

[0088]

- 1 負極集電体
- 2 負極
- 3 固体電解質層
- 4 正極合材層
- 5 正極集電体
- 10 全固体型リチウム硫黄電池

[図 1] 10 10

フロントページの続き

(56)参考文献 特開2001-307727(JP,A) 国際公開第2012/086196(WO,A1) 特開平06-275313(JP,A)

(58)調査した分野(Int.CI., DB名) H01M 4/36-4/62