

A1

**DEMANDE
DE BREVET D'INVENTION**

②①

N° 79 19866

⑤④ Procédé d'accumulation thermique et accumulateur thermique à chaleur latente de fusion et à contact direct.

⑤① Classification internationale (Int. Cl.³). F 28 D 17/00; F 01 K 3/00; F 28 K 23/00 // C 09 K 5/06.

②② Date de dépôt..... 2 août 1979.

③③ ③② ③① Priorité revendiquée :

④① Date de la mise à la disposition du
public de la demande B.O.P.I. — « Listes » n° 7 du 13-2-1981.

⑦① Déposant : COMMISSARIAT A L'ENERGIE ATOMIQUE, résidant en France.

⑦② Invention de : Alain Bricard, Jacques Chabanne et Bernard Duret.

⑦③ Titulaire : *Idem* ⑦①

⑦④ Mandataire : Brevatome,
25, rue de Pontlieu, 75008 Paris.

Demande de brevet résultant de la transformation de la demande de 2° certificat d'addition
à la demande de brevet n° 74 07079, déposée le 1^{er} mars 1974 (art. 88 du décret
n° 79-822 du 19 septembre 1979).

L'invention concerne un perfectionnement au procédé d'accumulation thermique décrit dans le brevet n° EN 74 07079 et dans le premier certificat d'addition n° EN 74 19072 au nom du demandeur, ainsi qu'aux accumulateurs thermiques pour la mise en oeuvre de ce procédé.

L'accumulateur thermique décrit dans le brevet n° EN 74 07079 fonctionne sur le principe du stockage de chaleur par fusion de corps purs ou de mélanges eutectiques à fusion congruante, les transferts de chaleur s'effectuant entre ce matériau fusible et un fluide caloporteur.

Plus précisément, le procédé d'accumulation thermique faisant l'objet du brevet n° EN 74 07079 se caractérise en ce qu'on fait passer un fluide caloporteur F en contact direct avec un matériau C à chaleur latente de fusion élevée, le fluide F et le matériau C échangeant de la chaleur à une température voisine de la température de fusion du corps C, de telle sorte que, lorsque l'on fait circuler le fluide F chaud en contact direct avec le matériau C, ce dernier fond et accumule de la chaleur sous forme de chaleur latente de fusion en refroidissant le fluide F et, lorsqu'on fait passer le fluide F froid en contact direct avec le matériau C liquide, ce dernier se solidifie en libérant de la chaleur qui est transmise au fluide caloporteur F.

Toujours selon le brevet n° EN 74 07079, le matériau C subit les transformations de changement de phase liquide-solide dans des soles métalliques de stockage, de telle sorte qu'il reste immobile en permanence.

Dans le premier certificat d'addition n° EN 74 19072, il a été proposé un perfectionnement au brevet n° EN 74 07079 permettant d'améliorer les échanges thermiques entre le matériau C et le fluide caloporteur F en faisant circuler ces deux corps soit à co-courant, soit à contre courant, de façon à augmenter leurs surfaces de contact.

Plus précisément, le procédé d'accumulation et de restitution de chaleur selon le premier certificat d'addition n° EN 74 19072 se caractérise en ce qu'on emmagasine, à la demande, de la chaleur, principalement sous forme de chaleur latente de fusion, en faisant circuler un fluide caloporteur F chaud en contact direct avec un matériau C à chaleur latente de fusion élevée et sous forme solide divisée, la température du fluide F étant supérieure à la température de fusion du matériau C qui fond sous l'effet de l'apport calorifique du fluide F, et en ce qu'on restitue, à la demande, de la chaleur emmagasinée par le matériau C à l'état liquide en faisant circuler ce dernier sous forme de gouttelettes liquides en contact direct avec le fluide F dont la température est inférieure à la température de fusion du matériau C, ce dernier se solidifiant en grains et cédant de la chaleur au fluide F.

Bien que le procédé et le dispositif faisant l'objet du brevet n° EN 74 07079 et du premier certificat d'addition n° EN 74 19072 soient d'un maniement commode et donnent d'excellents résultats, il est souhaitable, notamment lorsque le fluide caloporteur F est un liquide, de limiter la masse de ce dernier lorsqu'on désire stocker une grande quantité d'énergie calorifique, cette dernière étant directement proportionnelle à la quantité de matériau C utilisée. En effet, lorsque le fluide caloporteur circule comme l'enseigne le premier certificat d'addition dans un réservoir de stockage E destiné à recevoir le matériau en grains C, le volume de fluide mis en oeuvre doit être égal au volume du réservoir E, après l'étape de charge ou d'accumulation de la chaleur par fusion du matériau C, et égal au volume du réservoir E diminué du volume de particules solides C à la fin de l'étape de décharge ou de restitution de la chaleur emmagasinée dans le matériau C. A titre d'exemple, on a calculé dans le cas d'un accumulateur thermique couplé à un réacteur à neutrons rapides et à un générateur de vapeur fonctionnant pendant une pointe de consom-

mation de deux heures et fournissant une puissance de 750MW thermiques correspondant à une énergie accumulée de 1500 MWh thermiques, le matériau C étant le mélange eutectique NaCl-CaCl₂, que le volume du réservoir de stockage E doit
5 être de l'ordre de 20.000 m³ pour une porosité du lit de particules solides de 0,5.

Lorsque le fluide caloporteur F est un gaz, la masse correspondant à ce volume est relativement faible et le système peut être utilisé sans inconvénient majeur suivant le procédé décrit dans le premier certificat d'addition
10 n° EN 74 19072.

Par contre, lorsque le fluide caloporteur est liquide, la masse correspondant au volume de liquide mis en oeuvre devient importante. Ainsi, dans l'exemple considéré, si le fluide caloporteur est constitué par du sodium,
15 la masse de sodium correspondant à un réservoir de stockage E de 20.000 m³ est de 16.600 tonnes.

De plus, en raison de la variation de volume disponible dans le réservoir de stockage E entre les étapes de charge et de décharge, l'accumulateur thermique faisant
20 l'objet du premier certificat d'addition doit comporter un vase d'expansion de grand volume susceptible d'emmagasiner l'excédent de fluide caloporteur F. Dans l'exemple considéré, ce vase d'expansion aurait une capacité de 10.000 m³.

Il est donc souhaitable de diminuer notablement le volume de fluide caloporteur mis en oeuvre, notamment lorsque celui-ci est un liquide, et de le rendre pratiquement indépendant du volume du réservoir de stockage, c'est-à-dire de la quantité de matériau C que l'on souhaite mettre
25 30 en oeuvre et de la quantité d'énergie que l'on désire stocker.

Dans ce but, la présente invention propose un perfectionnement au procédé d'accumulation thermique et à l'accumulateur thermique qui font l'objet du brevet n° EN 74 07079
35 et du premier certificat d'addition n° EN 74 19072, le procé-

dé d'accumulation et de restitution de chaleur selon l'invention étant caractérisé en ce qu'on emmagasine, à la demande, de la chaleur, principalement sous forme de chaleur latente de fusion, en faisant circuler un fluide caloporteur F chaud dans la partie inférieure d'un lit de matériau en grains C à chaleur latente de fusion élevée, la température du fluide F étant supérieure à la température de fusion du matériau C qui fond sous l'effet de l'apport calorifique du fluide F, et en ce qu'on restitue, à la demande, de la chaleur emmagasinée par le matériau C à l'état liquide en faisant circuler et en mettant en contact le matériau C et le fluide F, la température de ce dernier étant inférieure à la température de fusion du matériau C, de telle sorte que ce dernier cède de la chaleur au fluide F en se solidifiant sous forme de grains avant d'être transporté dans un réservoir de stockage E du matériau en grains C.

Le fluide caloporteur F circulant uniquement dans la partie inférieure du lit de matériau en grains C pendant la phase de charge, et le fluide F et le matériau C à l'état liquide étant mis en contact en dehors du réservoir de stockage E du matériau C en grains, le volume du fluide caloporteur F peut ainsi être réduit et limité à une valeur pratiquement indépendante de la dimension du réservoir de stockage E.

L'invention réside principalement dans le fait qu'on fait circuler le matériau C sous forme de grains ou sous forme liquide, et que le volume du fluide caloporteur F est limité à une valeur relativement faible indépendante du volume du réservoir de stockage E.

Conformément à un mode de réalisation préféré de l'invention, le fluide F chaud circule à partir du bas du lit de matériau C en grains sur une hauteur correspondant à une fraction de la hauteur maximale de ce lit, soit par exemple, environ $1/20^e$. On a constaté en effet expérimenta-

lement que la fusion du matériau C lors de la phase de charge s'effectue essentiellement dans la partie basse du lit de matériau C, sur une hauteur de l'ordre de $1/20^e$ de la hauteur totale de celui-ci, et s'accompagne d'un tassement progressif et régulier du lit. Dans l'hypothèse décrite précédemment
5 à titre d'exemple, le volume de sodium se trouve ainsi limité à environ 500 m^3 .

Selon une première variante de l'invention, le fluide F chaud est en contact direct avec la partie basse
10 du lit de matériau C en grains.

Selon une deuxième variante, le fluide F chaud circule dans un échangeur noyé dans la partie basse du lit de matériau C en grains.

Conformément à une autre caractéristique de l'invention, au moins une partie du fluide F est utilisée pour transporter les grains formés lors de la solidification du
15 matériau C dans le réservoir de stockage E.

Selon une première variante de l'invention, le fluide F circule alors à contre-courant du matériau C sous forme liquide, une partie du fluide F étant utilisée pour transporter les grains résultant de la solidification du ma-
20 tériel C dans le réservoir de stockage E, tandis que le reste du fluide F est acheminé vers un échangeur de restitution de chaleur C_2 .

Selon une deuxième variante de l'invention, le fluide F et le matériau C sous forme liquide circulent à co-courant, la totalité du fluide F étant utilisée pour transporter les grains résultant de la solidification du
matériau C dans le réservoir de stockage E avant d'être
25 acheminée vers un échangeur de restitution de chaleur C_2 .

Selon une caractéristique secondaire de l'in-
2 vention, le fluide F est choisi parmi le groupe comprenant l'eau, les huiles légères, les polyphényles et leurs dérivés substitués, les métaux légers fondus tels que le
35 potassium, le sodium et leurs alliages ; les gaz.

Selon une autre caractéristique secondaire de l'invention, le matériau C est choisi parmi le groupe comprenant les fluorures, les chlorures et les hydroxydes des métaux alcalins et alcalino-terreux, et les mélanges eutectiques de ces matériaux.

La présente invention concerne également un accumulateur thermique à chaleur latente de fusion et à contact direct, pour la mise en oeuvre du procédé qui vient d'être défini, caractérisé en ce qu'il comprend un réservoir de stockage E susceptible de contenir le lit de matériau en grains C, des moyens pour faire circuler le fluide F chaud dans la partie inférieure du réservoir E, des moyens pour faire circuler en contact direct le matériau liquide C et le fluide F dans un échangeur de décharge D communiquant avec la partie supérieure du réservoir E et des moyens pour chauffer et refroidir le fluide F.

Conformément à une caractéristique secondaire de l'invention, l'accumulateur comprend de plus un second réservoir de stockage E' susceptible de contenir le matériau liquide C, communiquant avec l'extrémité inférieure du réservoir E par l'intermédiaire d'une vanne.

Conformément à un mode de réalisation préféré de l'invention, l'accumulateur comprend :

- un circuit de pompage reliant le réservoir de stockage E' à une ouverture formée dans la partie supérieure de l'échangeur de décharge D,
- un circuit de charge constituant le circuit secondaire d'un échangeur de chaleur C_1 , et dont une partie est disposée à l'intérieur du réservoir de stockage E, à la partie inférieure du lit du matériau C contenu dans ce dernier, sur une hauteur correspondant à une fraction de la hauteur maximale de ce lit,
- un circuit de décharge constituant le circuit primaire d'un échangeur de chaleur C_2 , et dont une partie est constituée par l'échangeur de décharge D,

- un circuit de transport du matériau en grains C formé dans l'échangeur de décharge D, comprenant au moins une partie commune avec le circuit de décharge, reliant une ouverture formée à la partie inférieure de l'échangeur de décharge D à une ouverture formée à la partie supérieure du réservoir de stockage E et reliant une ouverture formée à la partie inférieure de ce dernier à l'échangeur de décharge D par l'intermédiaire d'un vase d'expansion B, et en ce que

10 - chacun de ces circuits comprend au moins une pompe.

Conformément à une première variante de l'invention, le circuit de charge débouche dans le réservoir de stockage E par deux ouvertures, de telle sorte que le fluide caloporteur F circulant dans ce circuit soit en contact direct avec la partie inférieure du lit de matériau C.

Conformément à une seconde variante de l'invention, le circuit de charge constitue le circuit primaire d'un échangeur de chaleur formé dans le réservoir de stockage E à la partie inférieure du lit de matériau C.

20 Conformément à une autre variante de l'invention, le circuit de décharge relie une ouverture formée à l'extrémité supérieure de l'échangeur de décharge D à une ouverture formée à l'extrémité inférieure de l'échangeur de décharge D par l'intermédiaire de l'échangeur de chaleur C₂, de telle sorte que le fluide caloporteur F et le matériau C circulent à contre-courant dans l'échangeur de décharge D, et le circuit de transport du matériau C relie l'ouverture formée à la partie inférieure du réservoir de stockage E au circuit de décharge en amont de l'échangeur de décharge D, de telle sorte qu'une partie du fluide caloporteur F circulant dans ce dernier est utilisée pour transporter dans le réservoir de stockage E les grains de matériau C formés dans l'échangeur de décharge D.

30 Conformément à encore une autre variante de l'invention, le circuit de décharge et le circuit de transport

du matériau C sont constitués par un circuit unique reliant l'ouverture formée à la partie inférieure du réservoir de stockage E à une ouverture formée à la partie supérieure de l'échangeur de décharge, par l'intermédiaire de l'échangeur de chaleur C₂ et du vase d'expansion B, de telle sorte que le fluide caloporteur F et le matériau C circulent à co-courant dans l'échangeur de décharge D et que la totalité du fluide F est utilisée pour transporter dans le réservoir de stockage E les grains de matériau C formés dans l'échangeur de décharge D.

On décrira maintenant, à titre d'exemples non limitatifs, différentes variantes de réalisation de l'invention en se référant aux dessins annexés dans lesquels :

- la figure 1 représente, de façon schématique, un accumulateur thermique à chaleur latente de fusion réalisé conformément aux enseignements de la présente invention, et

- la figure 2 représente une variante de réalisation de l'accumulateur de la figure 1.

Dans le mode de réalisation de l'invention représenté sur la figure 1, l'accumulateur thermique comprend un réservoir de stockage E du matériau C sous forme de grains et un réservoir de stockage E' du matériau C sous forme liquide. Un filtre 2 est disposé dans la partie inférieure du réservoir E afin de retenir le lit constitué par le matériau en grains C. Le réservoir E est disposé au-dessus du réservoir E' et communique avec ce dernier par l'intermédiaire d'une vanne 4. Le réservoir E' est calorifugé et des moyens de chauffage (non représentés) tels qu'une résistance peuvent être prévus de façon à maintenir le matériau C sous forme liquide dans le réservoir E'. Un circuit de pompage comprenant une conduite 6 et une pompe 8 relie le réservoir de stockage E' à une ouverture 10 formée dans la partie supérieure d'un échangeur de décharge D. L'échangeur

de décharge D est situé au voisinage de la partie haute du réservoir de stockage E avec laquelle il communique par une conduite 12 reliant une ouverture 14 formée à la partie inférieure de l'échangeur de décharge D à une ouverture 16 débouchant dans la partie supérieure du réservoir de stockage E. La section de la conduite 12 est choisie de façon à permettre le passage du matériau C sous forme granulée.

L'accumulateur thermique selon l'invention comprend, de plus, un circuit de charge comportant une conduite 18 et une pompe 20, ce circuit de charge constituant le circuit secondaire d'un échangeur de chaleur C_1 dont le circuit primaire 22 est parcouru par un flux de liquide préalablement chauffé par une source de chaleur, telle qu'une centrale thermique ou nucléaire ou que le rayonnement solaire. Conformément à l'invention, le circuit de charge comprend également une partie située à l'intérieur du réservoir de stockage E, dans la partie basse de ce réservoir. Dans le mode de réalisation représenté sur la figure 1, l'échange de chaleur entre le fluide caloporteur F véhiculé dans la conduite 18 et le matériau C s'effectue par contact direct, de telle sorte que le circuit de charge débouche par une ouverture d'entrée 24 et par une ouverture de sortie 26 dans le réservoir E, les ouvertures 24 et 26 étant situées respectivement à l'extrémité inférieure de la pile formée par le matériau C et à une distance sensiblement égale à $1/20^e$ de la hauteur totale maximum de cette pile au-dessus de son extrémité inférieure.

L'accumulateur thermique selon l'invention comprend, de plus, un circuit de décharge comportant une conduite 28 et une pompe 30 et constituant le circuit primaire d'un échangeur de chaleur C_2 dont le circuit secondaire 32 alimente une installation d'utilisation (non représentée). Dans la variante de réalisation représentée sur la figure 1, le circuit de décharge relie une ouverture 34 formée à la partie supérieure de l'échangeur de décharge D à une ouverture 36 formée à la partie inférieure de cet échangeur.

L'accumulateur de chaleur selon l'invention comprend également un circuit de transport du matériau en grains C formé dans l'échangeur de décharge D, ce circuit comprenant la conduite 12, une partie de la conduite 28 située en amont de l'ouverture 36, une conduite 38, une pompe 40 et un vase d'expansion B. La conduite 38 relie une ouverture 42 formée à la partie inférieure du réservoir de stockage E à la conduite 28, en amont de l'ouverture 36. Des moyens, non représentés, sont prévus pour séparer le fluide F s'écoulant par 42 du matériau fondu C s'évacuant par 4.

Le fonctionnement de l'accumulateur qui vient d'être décrit en se référant à la figure 1 est le suivant :

Pendant l'étape de charge de l'accumulateur ou d'accumulation de la chaleur, le circuit primaire 22 de l'échangeur C_1 est parcouru par un flux de liquide chaud qui échange de la chaleur avec le fluide F circulant dans le circuit de charge, c'est-à-dire dans la conduite 18 et dans la partie inférieure du réservoir de stockage E entre l'ouverture d'entrée 24 et l'ouverture de sortie 26. Le fluide F ainsi réchauffé liquéfie la partie inférieure du lit formé par le matériau C en grains, qui s'écoule alors sous forme liquide dans le réservoir E' après ouverture de la vanne 4. Le matériau C sous forme de particules solides restant dans le réservoir E subit un tassement progressif et régulier tel que la totalité du matériau en grains C vient progressivement dans la partie basse du réservoir E où il est liquéfié au fur et à mesure par le fluide caloporteur circulant dans le circuit de charge et préalablement chauffé dans l'échangeur C_1 .

Au cours de la phase de décharge, c'est-à-dire lorsque l'on souhaite récupérer une partie de l'énergie emmagasinée, le matériau liquide C contenu dans le réservoir E' est acheminé par la conduite 6 jusqu'à l'ouverture 10 formée dans la partie supérieure de l'échangeur de décharge D. Simultanément, le fluide caloporteur contenu dans le vase d'expansion B est acheminé par la conduite 38 et par la conduite 28 jusqu'à l'ouverture 36 formée dans

la partie inférieure de l'échangeur D. Le matériau liquide C et le fluide caloporteur F circulent ainsi à contre-courant à l'intérieur de l'échangeur D, de telle sorte que le fluide F se réchauffe et que le matériau C se solidifie sous forme de grains. La majeure partie du fluide F réchauffé est évacuée de l'échangeur D par l'ouverture 34 et acheminée par la conduite 28 jusqu'à l'échangeur C₂, dans lequel cette chaleur est récupérée par le fluide circulant dans le circuit 32 et acheminée vers une installation d'utilisation (non représentée). Comme l'illustre la figure 1, le reste du fluide F est utilisé pour transporter les grains de matériau C formés dans l'échangeur D jusqu'à l'ouverture 16 formée à la partie supérieure du réservoir de stockage E, par la conduite 12. La partie du fluide F utilisée pour transporter les grains de matériau C formés dans l'échangeur D à l'intérieur du réservoir E est recyclée vers le vase d'expansion B par l'ouverture 42 formée à la partie inférieure du réservoir E.

Le mode de réalisation représenté sur la figure 2 illustre une variante du circuit de charge et une variante du circuit de décharge du dispositif représenté sur la figure 1.

Dans le mode de réalisation représenté sur la figure 2, la partie du circuit de charge disposée à l'intérieur du réservoir de stockage E du matériau C sous forme de grains est constituée par un échangeur thermique disposé entre l'extrémité inférieure du lit formé par le matériau C et un niveau situé à environ $1/20^e$ de la hauteur totale maximum occupée par ce lit au-dessus de son extrémité inférieure. Ainsi, la conduite 18 se prolonge à l'intérieur du réservoir E, par exemple par une partie en hélice 44 noyée dans le lit de matériau C, de telle sorte que l'échange de chaleur entre le fluide caloporteur F circulant dans la conduite 18 et le matériau en grains C s'effectue par l'intermédiaire de l'échangeur ainsi constitué.

En outre, dans le mode de réalisation représenté sur la figure 2, le circuit de décharge et le circuit de transport du matériau en grains C formé dans l'échangeur de décharge D sont constitués par un circuit unique, de telle sorte que le matériau liquide C et le fluide caloporteur F circulent à co-courant à l'intérieur de l'échangeur D. Plus précisément, ce circuit unique comprend une conduite 28 reliant une ouverture 42 formée à l'extrémité inférieure du réservoir E à une ouverture 34 formée à l'extrémité supérieure de l'échangeur D, par l'intermédiaire de l'échangeur C₂, dont ce circuit constitue le circuit primaire, du vase d'expansion B et de la pompe 30.

Au cours de la phase de charge de l'accumulateur représenté sur la figure 2, le fonctionnement est identique à celui de l'accumulateur représenté sur la figure 1. Ainsi, la chaleur en provenance d'une source d'énergie telle qu'une centrale thermique ou nucléaire est véhiculée jusqu'à l'échangeur C₁ par la conduite 22, de telle sorte que le fluide caloporteur F circulant dans la conduite 18 est chauffé et fait fondre par l'intermédiaire de la partie en hélice 44 le matériau en grains C qui se trouve dans la partie inférieure du réservoir E, ce matériau étant évacué sous forme liquide dans le réservoir de stockage E' par la vanne 4. Des moyens, non représentés, séparent le fluide F s'écoulant par 42 du matériau fondu C s'évacuant par 4.

Au cours de la phase de décharge, le matériau C sous forme liquide contenu dans le réservoir E' est véhiculé par la conduite 6 jusqu'à l'ouverture 10 formée à l'extrémité supérieure de l'échangeur D. Simultanément, le fluide caloporteur F contenu dans le vase d'expansion B est acheminé par la conduite 28 jusqu'à l'ouverture 34 formée également dans la partie supérieure de l'échangeur D. Le matériau C et le fluide F circulent ainsi à co-courant à l'intérieur de l'échangeur D, de telle sorte que le fluide F se réchauffe et que le matériau C se solidifie sous forme de grains. En raison de la disposition adoptée sur la figure 2, le fluide caloporteur F admis dans l'échangeur D est utilisé

en totalité pour transporter le matériau en grains C dans le réservoir E par l'intermédiaire de l'ouverture 14, de la conduite 12 et de l'ouverture 16. Le fluide caloporteur réchauffé par le matériau C est ensuite recyclé par l'ouverture 42 ménagée dans la partie inférieure du réservoir E et acheminé jusqu'à l'échangeur C_2 , dans lequel la chaleur accumulée dans le fluide F est transférée au fluide circulant dans le circuit secondaire 32 et véhiculée à une installation d'utilisation (non représentée).

10 Dans les deux modes de réalisation de l'invention qui viennent d'être décrits en se référant aux figures 1 et 2, le volume du fluide caloporteur nécessaire à la réalisation des opérations de charge et de décharge est limité pendant la charge en réalisant l'échange de chaleur entre ce fluide et le matériau C en grains à la partie inférieure du lit de matériau et, pendant la décharge, en réalisant le transfert de chaleur entre le matériau C et le fluide F non pas directement à l'intérieur du réservoir E, mais dans un échangeur annexe D dont le volume peut être facilement limité et rendu pratiquement indépendant du volume de matériau C utilisé, c'est-à-dire de la quantité de chaleur que l'on désire stocker au moyen de l'accumulateur selon l'invention.

20 Bien entendu, l'invention n'est pas limitée aux modes de réalisation qui viennent d'être décrits à titre d'exemples, mais en comprend toutes les variantes. Ainsi, les variantes du circuit de charge et du circuit de décharge illustrées sur les figures 1 et 2 peuvent être combinées de façon différente, la variante du circuit de charge représentée sur la figure 2 pouvant par exemple être adaptée sur l'accumulateur représenté sur la figure 1, et inversement. De même, les circuits de charge et de décharge représentés de façon indépendante sur les figures 1 et 2, peuvent communiquer par l'intermédiaire de vannes, de telle sorte que le fluide F contenu dans le vase d'expansion puisse être utilisé à la fois pour les opérations de charge et pour les opérations de décharge.

Le fonctionnement de l'installation a été décrit dans le cas où le matériau fusible C, non missible avec le fluide caloporteur F, a une densité supérieure à ce dernier. Dans le cas contraire, on fait fonctionner le dispositif à co-courant pendant l'opération de décharge ; pendant l'opération de charge, le matériau fusible et fondu passe par une ouverture munie de moyens pour séparer le fluide F du matériau fondu C.

REVENDICATIONS

1. Procédé d'accumulation et de restitution de chaleur, caractérisé en ce qu'on emmagasine, à la demande, de la chaleur, principalement sous forme de chaleur latente de fusion, en faisant circuler un fluide caloporteur F chaud dans la partie inférieure d'un lit de matériau en grains C à chaleur latente de fusion élevée, la température du fluide F étant supérieure à la température de fusion du matériau C qui fond sous l'effet de l'apport calorifique du fluide F, et en ce qu'on restitue, à la demande, de la chaleur emmagasinée par le matériau C à l'état liquide en faisant circuler et en mettant en contact le matériau C et le fluide F, la température de ce dernier étant inférieure à la température de fusion du matériau C, de telle sorte que ce dernier cède de la chaleur au fluide F en se solidifiant sous forme de grains avant d'être transporté dans un réservoir de stockage E du matériau en grains C.

2. Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que le fluide F chaud circule à partir du bas du lit de matériau C en grains sur une hauteur correspondant à une fraction de la hauteur maximale de ce lit.

3. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 ou 2, caractérisé en ce que le fluide F chaud est en contact direct avec la partie basse du lit de matériau C en grains.

4. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 ou 2, caractérisé en ce que le fluide F chaud circule dans un échangeur noyé dans la partie basse du lit de matériau C en grains.

5. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce qu'au moins une partie du fluide F est utilisée pour transporter les grains formés lors de la solidification du matériau C dans le réservoir de stockage E.

6. Procédé selon la revendication 5, caractérisé en ce que le fluide F circule à contre-courant du matériau C sous forme liquide, une partie du fluide F étant utilisée pour transporter les grains résultant de la solidification du matériau C dans le réservoir de stockage E, tandis que le reste du fluide F est acheminé vers un échangeur de restitution de chaleur C₂.

7. Procédé selon la revendication 5, caractérisé en ce que le fluide F et le matériau C sous forme liquide circulent à co-courant, la totalité du fluide F étant utilisée pour transporter les grains résultant de la solidification du matériau C dans le réservoir de stockage E avant d'être acheminée vers un échangeur de restitution de chaleur C₂.

8. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que le fluide F est un liquide choisi parmi le groupe comprenant l'eau, les huiles légères, les polyphényles et leurs dérivés substitués, et les métaux légers fondus tels que le potassium, le sodium et leurs alliages.

9. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 7, caractérisé en ce que le fluide F est un gaz.

10. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que le matériau C est choisi parmi le groupe comprenant les fluorures, les chlorures et les hydroxydes des métaux alcalins et alcalino-terreux, et les mélanges eutectiques de ces matériaux.

11. Accumulateur thermique à chaleur latente de fusion, pour la mise en oeuvre du procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce qu'il comprend un réservoir de stockage E susceptible de contenir le lit de matériau en grains C, des moyens pour faire circuler le fluide F chaud dans la partie inférieure du réservoir E, des moyens pour faire circuler en contact direct le matériau liquide C et le fluide F dans un échangeur de décharge D communiquant avec la partie supérieure du réservoir E et des moyens pour chauffer et refroidir le fluide F.

12 . Accumulateur selon la revendication 11 ,
caractérisé en ce qu'il comprend un second réservoir de
stockage E' susceptible de contenir le matériau liquide C,
communiquant avec l'extrémité inférieure du réservoir E par
5 l'intermédiaire d'une vanne.

13 . Accumulateur selon la revendication 12 , carac-
térisé en ce qu'il comprend :

- un circuit de pompage reliant le réservoir de stockage E' à une ouverture formée dans la partie supérieure de l'échan-
10 geur de décharge D,
- un circuit de charge constituant le circuit secondaire d'un échangeur de chaleur C_1 , et dont une partie est disposée à l'intérieur du réservoir de stockage E, à la partie inférieure du lit de matériau C contenu dans ce dernier, sur
15 une hauteur correspondant à une fraction de la hauteur maximale de ce lit,
- un circuit de décharge constituant le circuit primaire d'un échangeur de chaleur C_2 , et dont une partie est constituée par l'échangeur de décharge D,
- 20 - un circuit de transport du matériau en grains C formé dans l'échangeur de décharge D, comprenant au moins une partie commune avec le circuit de décharge, reliant une ouverture formée à la partie inférieure de l'échangeur de décharge D à une ouverture formée à la partie supérieure du réservoir de
25 stockage E et reliant une ouverture formée à la partie inférieure de ce dernier à l'échangeur de décharge D par l'intermédiaire d'un vase d'expansion B, et en ce que
- chacun de ces circuits comprend au moins une pompe.

14. Accumulateur selon la revendication 13, carac-
30 térisé en ce que le circuit de charge débouche dans le réservoir de stockage E, par deux ouvertures, de telle sorte que le fluide caloporteur F circulant dans ce circuit soit en contact direct avec la partie inférieure du lit de matériau C.

15. Accumulateur selon la revendication 13, carac-
35 térisé en ce que le circuit de charge constitue le circuit

primaire d'un échangeur de chaleur formé dans le réservoir de stockage E à la partie inférieure du lit de matériau C.

5 16. Accumulateur selon l'une quelconque des revendications 13 à 15, caractérisé en ce que le circuit de décharge relie une ouverture formée à l'extrémité supérieure de l'échangeur de décharge D à une ouverture formée à l'extrémité inférieure de l'échangeur de décharge D, par l'intermédiaire de l'échangeur de chaleur C_2 , de telle sorte que le fluide caloporteur F et le matériau C circulent à 10 contre-courant dans l'échangeur de décharge, et en ce que le circuit de transport du matériau C relie l'ouverture formée à la partie inférieure du réservoir de stockage E au circuit de décharge en amont de l'échangeur de décharge D, de telle sorte qu'une partie du fluide caloporteur F circulant dans 15 ce dernier est utilisée pour transporter dans le réservoir de stockage E les grains de matériau C formés dans l'échangeur de décharge D.

20 17. Accumulateur selon l'une quelconque des revendications 13 à 15, caractérisé en ce que le circuit de décharge et le circuit de transport du matériau C sont constitués par un circuit unique reliant l'ouverture formée à la partie inférieure du réservoir de stockage E à une ouverture formée à la partie supérieure de l'échangeur de décharge D, par l'intermédiaire de l'échangeur de chaleur C_2 et du vase 25 d'expansion B, de telle sorte que le fluide caloporteur F et le matériau C circulent à co-courant dans l'échangeur de décharge et que la totalité du fluide F est utilisée pour transporter dans le réservoir de stockage E les grains de matériau C formés dans l'échangeur de décharge D.

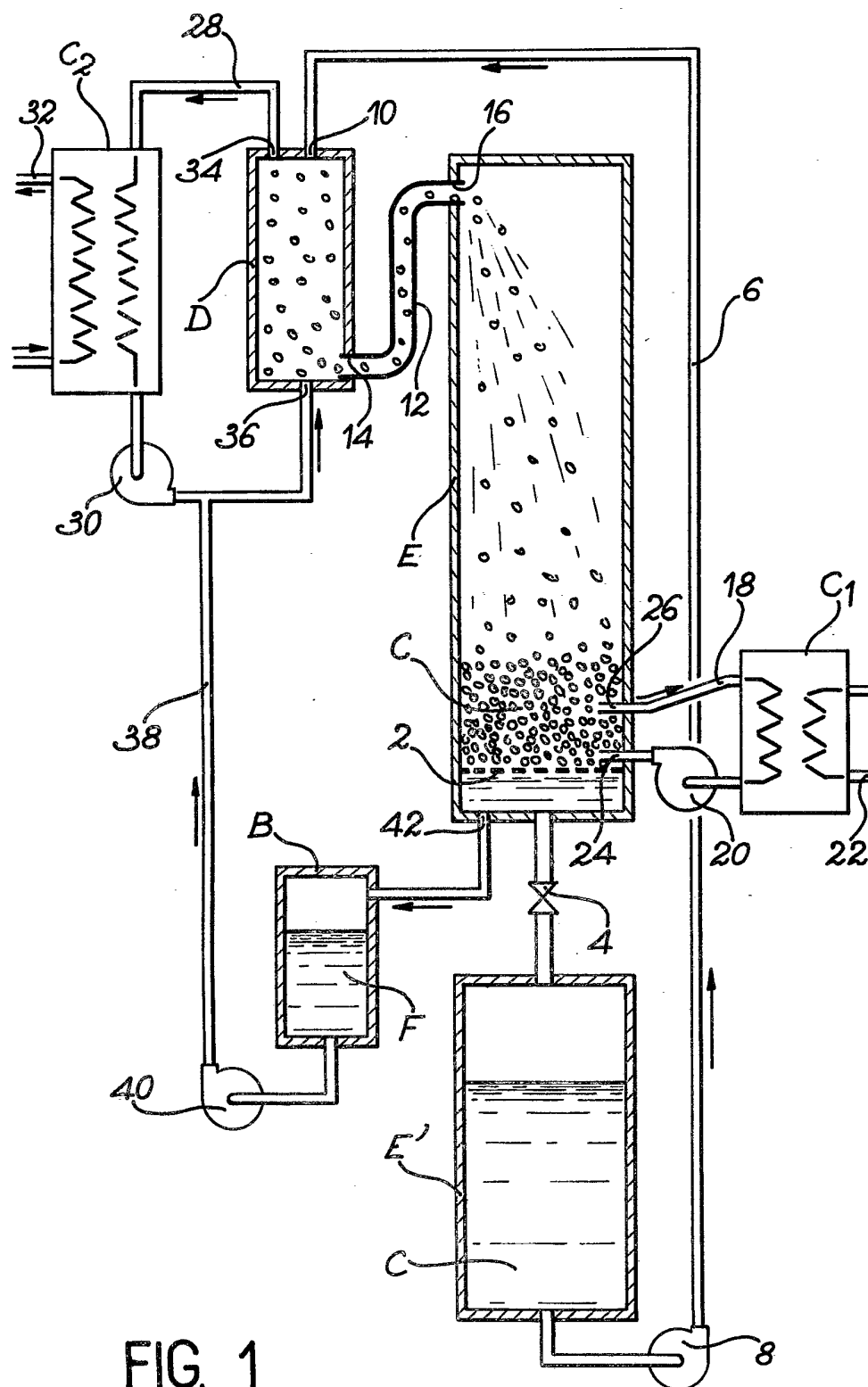


FIG. 1

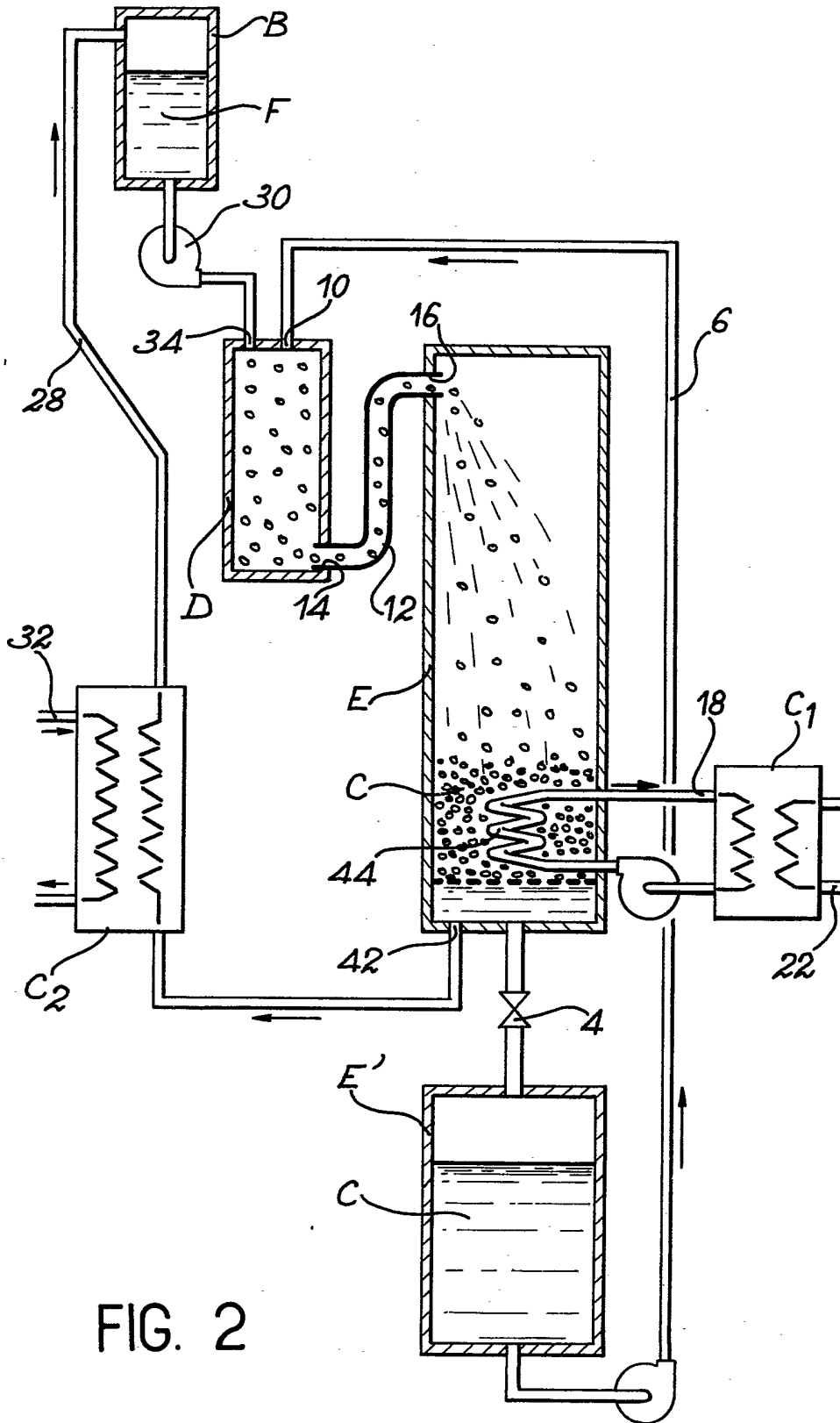


FIG. 2