

12) DEMANDE DE BREVET D'INVENTION

A1

22) Date de dépôt : 21.12.17.

30) Priorité :

43) Date de mise à la disposition du public de la demande : 28.06.19 Bulletin 19/26.

56) Liste des documents cités dans le rapport de recherche préliminaire : *Se reporter à la fin du présent fascicule*

60) Références à d'autres documents nationaux apparentés :

○ Demande(s) d'extension :

71) Demandeur(s) : L'AIR LIQUIDE, SOCIETE ANONYME POUR L'ETUDE ET L'EXPLOITATION DES PROCEDES GEORGES CLAUDE Société anonyme — FR.

72) Inventeur(s) : BERNARD JEAN-PIERRE, DALLAIS ANTONY et QUENEDEY JEAN-PATRICE.

73) Titulaire(s) : L'AIR LIQUIDE, SOCIETE ANONYME POUR L'ETUDE ET L'EXPLOITATION DES PROCEDES GEORGES CLAUDE Société anonyme.

74) Mandataire(s) : L'AIR LIQUIDE.

54) PROCEDE DE GESTION DU FONCTIONNEMENT D'UN CAMION DE TRANSPORT FRIGORIFIQUE DE PRODUITS THERMOSENSIBLES DU TYPE A INJECTION INDIRECTE.

57) L'invention propose un procédé de gestion du fonctionnement d'un camion de transport frigorifique du type à injection indirecte, où le camion est muni d'au moins une chambre interne, d'un réservoir (1) d'un fluide cryogénique, d'au moins un échangeur thermique (9) interne à la chambre, et d'un système de ventilation (11), se caractérisant en ce que dès que l'un ou chacun des événements i) et j) suivants est observé :

i) dès que la pression dans le réservoir dévie d'une pression de consigne ou sort d'une gamme de pression donnée, et/ou

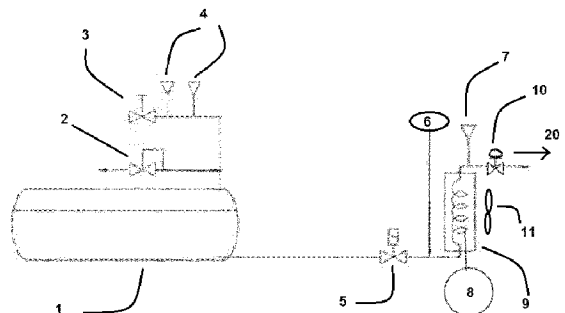
j) dès que la pente de descente de la température dans ladite chambre de stockage interne au camion durant une phase de « descente rapide » est inférieure à une consigne donnée;

on procède à la mise en œuvre des mesures suivantes.

- à partir dudit réservoir, on procède à l'admission de fluide cryogénique dans ledit échangeur thermique, les moyens de ventilation étant à l'arrêt, ceci jusqu'à ce que la température de peau de l'échangeur atteigne une consigne donnée;

- on procède ensuite à l'interruption de l'admission de fluide cryogénique dans ledit échangeur thermique, et les moyens de ventilation étant en marche, cette phase étant laissée opérationnelle jusqu'à ce que la température de peau de l'échangeur soit supérieure à une consigne donnée, et/ou jusqu'à ce que la pression du gaz en sortie d'échangeur atteigne une consigne donnée;

- on procède ensuite à la réadmission de fluide cryogénique dans ledit échangeur thermique, jusqu'à équilibre des pressions entre le réservoir et le réseau gaz en aval du réservoir.



La présente invention concerne le domaine des procédés de transport et de distribution de produits thermosensibles, tels les produits pharmaceutiques et les produits alimentaires, en camions frigorifiques, et elle s'intéresse tout particulièrement à l'une des techniques utilisées dans ce type de camions, dite « injection indirecte » qui met en œuvre un (ou plusieurs) échangeur(s) de chaleur (par exemple des serpentins ou batteries à ailettes), dans lequel circule un fluide cryogénique tel l'azote liquide ou le CO₂ liquide, l'enceinte interne (chambre froide) au camion étant par ailleurs munie d'un système de circulation d'air (ventilateurs) mettant en contact cet air avec les parois froides de l'échangeur, ce qui permet ainsi de refroidir l'air interne à la chambre froide du camion, le fluide cryogénique qui alimente le ou les échangeur(s) provenant d'un réservoir de cryogène liquide traditionnellement situé sous le camion, réservoir régulièrement rempli à partir d'un stockage amont lors d'arrêts dans une station de remplissage.

Les ambiances maintenues à l'intérieur de la chambre froide peuvent être prévues aussi bien pour des produits frais (classiquement une température voisine de 4°C) que pour des produits surgelés (classiquement une température voisine de -20°C).

A titre illustratif, ces échangeurs ou unités frigorifiques peuvent être constitués de batterie(s) échangeur(s) à extension de surface de type tubes/ailettes (ailettes continues ou indépendantes), en cuivre et/ou aluminium, la batterie étant alimentée en cryogène liquide, par exemple en azote liquide. Cette batterie est par exemple placée dans une caisse qui guide le flux d'air aspiré par le ventilateur évoqué ci-dessus. L'air aspiré est donc refroidi lors de son passage à travers la batterie au contact des ailettes froides et des tubes alimentés en azote liquide.

Le contrôle de procédé typiquement mis en œuvre dans de tels camions fonctionnant en injection indirecte est le plus souvent le suivant :

1- lors de la mise en route du système frigorifique du camion (par exemple au démarrage d'une tournée ou après un arrêt prolongé du système frigorifique pour une raison quelconque) ou encore après une ouverture de porte, on adopte un mode de « descente rapide » en température (cette industrie nomme cette phase « pull-down »).

2- Une fois la température de consigne atteinte dans la chambre de stockage des produits, on adopte un mode de contrôle/régulation qui permet de maintenir la

température de la chambre de stockage des produits à une valeur de consigne (phase traditionnellement appelée phase de « maintien »).

Or, les besoins frigorifiques dans chacune de ces deux phases, en termes de puissance frigorifique requise, sont extrêmement différents.

En effet, en phase de « pull down », il est souvent demandé d'avoir une descente rapide en température de l'air de la chambre. Pour obtenir cet effet, il faut fournir une grande puissance frigorifique capable de vaincre l'inertie thermique de tout le système (air, groupe cryogénique, parois du camion) et les entrées de chaleurs à travers les parois du camion et via les ouvertures de ses portes. Ces besoins frigorifiques baissent drastiquement en phase de maintien étant donné que seules les entrées de chaleur à travers les parois persistent.

En d'autres termes, les besoins frigorifiques d'un camion durant une tournée donnée oscillent entre deux niveaux que l'on peut qualifier de « pleine charge » et « charge partielle ».

Le débit de cryogène vers les échangeurs de la chambre froide du camion va varier en fonction de la pression régnant dans le réservoir embarqué.

Un des problèmes réside alors dans le fait que la pression régnant dans le réservoir embarqué est liée à la température du cryogène, température du cryogène qui, elle, va dépendre d'un grand nombre d'autres facteurs....

On comprend dès lors que la puissance frigorifique disponible va être très sensible à la pression régnant dans le réservoir embarqué.

Un des objectifs de la présente invention est alors de proposer une solution permettant de stabiliser la pression régnant dans le réservoir embarqué et donc la puissance frigorifique disponible, cette régulation de pression pouvant s'exercer selon les besoins de la vie du camion, selon les phases de son fonctionnement.

Pour cela, la solution proposée selon la présente invention repose sur les considérations suivantes :

- lors du remplissage du réservoir embarqué depuis un stockage « amont » : on souhaite pouvoir remplir en minimisant la pression dans ce réservoir, en recherchant une pression dans le réservoir qui soit proche de la pression

atmosphérique ou ajustable à une valeur légèrement supérieure à cette pression atmosphérique. En effet, un delta P important augmente la production de vapeur, augmente le taux de diphasique, et limite le transfert dans le réservoir. Il s'agit en l'occurrence de pouvoir remplir avec un delta P amont-aval permettant de remplir les critères de débit élevé et de pertes limitées par détente lors de l'injection dans le réservoir embarqué. Ces pertes appelées « flash » sont liées aux conditions de pression et température du cryogène, par exemple de l'azote liquide, et il peut apparaître judicieux de ne pas chercher à obtenir un remplissage avec la pression la plus basse dans le réservoir embarqué mais à une valeur légèrement supérieure.

10 - lors des phases de fonctionnement du camion, et notamment durant les phases de descente rapide (« pull down »), on souhaite pouvoir pressuriser le ciel gazeux du réservoir embarqué à une valeur maximale compatible avec les caractéristiques techniques de conception du réservoir, par exemple à 3 bar relatif, ce qui permet ensuite d'assurer le meilleur débit de cryogène vers le ou les échangeurs internes à la chambre du camion. En effet, la puissance du groupe cryogénique est directement liée à la pression d'alimentation du circuit échangeur. Le maximum de puissance est obtenu compte tenu du design classique du circuit pour une pression par exemple voisine de 3 bar. Le maintien de cette pression est donc important pour assurer le meilleur débit donc la puissance maximum, d'autant plus lorsque le nombre
15 d'échangeurs est important, 2 ou 3.

20 - en fin de phase de « pull-down » ou bien lors d'une phase de maintien particulièrement longue (par exemple au-delà d'une heure), la pression du réservoir chute fort logiquement, on prévoit donc de réajuster la pression du ciel gazeux du réservoir pour la ramener au niveau d'une consigne ou bien dans une gamme de pressions souhaitée (par exemple entre 2.5 et 3 bar).

25 - si le système de refroidissement cryogénique est arrêté pour une durée prolongée, par exemple entre deux tournées, pendant une nuit ou plusieurs jours etc...., on peut souhaiter selon l'invention avoir une action sur la pression du ciel gazeux du réservoir, par un réajustement à la hausse, en vue d'une reprise de l'activité ultérieurement, ou bien au contraire à la baisse selon les besoins du procédé, par
30 exemple pour limiter l'échauffement en mode stand-by dans le réservoir. On peut en effet rappeler que lorsque le système est arrêté, il n'y a pas de consommation d'azote à proprement parler mais la pression dans le réservoir augmente par les entrées

thermiques naturelles après réchauffage du liquide. Le gaz s'échappe alors si besoin par le dispositif de régulation de pression (déverseur, soupape), source de consommation non souhaitée. Si la pression d'équilibre gaz-liquide est basse, il faudra d'avantage de temps pour atteindre la pression d'ouverture du dispositif de régulation de pression, on diminue ainsi les pertes naturelles.

- le ou les échangeurs internes à la chambre sont alors considérés selon l'invention comme des évaporateurs et l'on déclenche les opérations détaillées ci-après dès que la pression dans le réservoir dévie d'une pression de consigne ou sort d'une gamme de pression donnée (par exemple s'éloigne de plus de 800 mbar d'une pression de consigne), et/ou dès que la pente de descente de température dans l'espace de stockage interne au camion durant la phase de « descente rapide » est trop faible, par exemple inférieure à 0,2°C/min.

- pour cela, si l'on se reporte à la figure 1 annexée, dont nous détaillerons le contenu plus loin dans la présente description :

- à partir du réservoir embarqué 1 (ici un réservoir d'azote liquide), on procède à l'admission du cryogène dans l'échangeur 9 interne à la chambre interne du camion (ouverture de l'électrovanne 5), les moyens de ventilation 11 associés à l'échangeur étant à l'arrêt, la vanne 10 en sortie d'échangeur étant elle ouverte, ceci jusqu'à ce que la température de peau de l'échangeur (sonde 8) atteigne une consigne donnée (par exemple -5°C);

- on procède ensuite à la fermeture de la vanne 10, à la fermeture de l'électrovanne 5, et l'on met en marche les moyens de ventilation 11 associés à l'échangeur, cette phase étant laissée opérationnelle jusqu'à ce que la température de peau de l'échangeur (sonde 8) soit supérieure à une consigne donnée, par exemple à 5°C, et/ou jusqu'à ce que la pression en sortie d'échangeur atteigne une consigne, par exemple 8 bar ;

- on procède ensuite à la réouverture de l'électrovanne 5, et ainsi à la réadmission de fluide cryogénique dans ledit échangeur thermique, jusqu'à équilibre des pressions entre le réservoir et le réseau gaz en aval du réservoir, typiquement jusqu'à la vanne 10 en aval de l'échangeur (ce qui consiste à renvoyer la pression plus élevée (par exemple ici 8 bar) du réseau dans le réservoir, jusqu'à l'équilibrage au niveau de pression plus élevée), ou bien après une période de temporisation choisie, par exemple de 2 minutes.

On reconnaît sur la figure 1 les éléments suivants :

- un réservoir 1 (ici un réservoir d'azote liquide) ;
- un déverseur 2 ;
- 5 - une vanne 3 de mise à l'air ;
- des soupapes 4 et 7 ;
- une électrovanne 5 pour azote liquide ;
- une sonde de pression 6 ;
- une sonde de température 8 ;
- 10 - un échangeur 9 situé au sein de la chambre interne au camion ;
- une vanne 10 de régulation du débit de gaz en sortie d'échangeur ;
- un ventilateur 11 ;
- la référence 20 désigne une évacuation vers l'extérieur.

15 La présente invention concerne alors un procédé de gestion du fonctionnement d'un camion de transport frigorifique de produits thermosensibles, du type à injection indirecte, où le camion est muni :

- d'au moins une chambre de stockage des produits,
- d'un réservoir d'un fluide cryogénique tel l'azote liquide ou le CO₂ liquide,
- 20 - d'un système d'échangeur thermique dans lequel circule le fluide cryogénique, système d'échangeur comprenant au moins un échangeur thermique interne à ladite au moins une chambre ;
- d'un système de ventilation, apte à mettre en contact l'air interne à la chambre avec les parois froides du ou des échangeurs du système d'échangeur thermique ;
- 25 - d'une sonde de température apte à mesurer la température interne à la chambre ainsi que de moyens permettant de comparer la valeur fournie par cette sonde à une consigne de température interne à la chambre;
- d'une sonde de température apte à mesurer la température de peau de l'échangeur, ainsi que de moyens permettant de comparer la valeur fournie par cette
- 30 sonde à une consigne de température de peau ;

- d'une sonde apte à mesurer la pression dans la phase gazeuse du réservoir ainsi que de moyens permettant de comparer la valeur fournie par cette sonde à une consigne de pression pour cette phase gazeuse ou à une gamme de pression pour cette phase gazeuse ;

5 - d'une vanne de régulation du débit de gaz en sortie de gaz dudit au moins un échangeur ;

se caractérisant en ce que dès que l'un ou chacun des évènements i) et j) suivants est observé :

10 i) dès que la pression dans le réservoir dévie d'une pression de consigne ou sort d'une gamme de pression donnée, et/ou

j) dès que la pente de descente de température dans l'espace de stockage interne au camion durant une phase de « descente rapide » est inférieure à une consigne donnée ;

on procède à la mise en oeuvre des mesures suivantes .

15 - à partir dudit réservoir, on procède à l'admission de fluide cryogénique dans ledit échangeur thermique interne à ladite chambre, les moyens de ventilation associés à l'échangeur étant à l'arrêt, ladite vanne de régulation en sortie d'échangeur étant, elle, ouverte, ceci jusqu'à ce que la température de peau de l'échangeur fournie par ladite sonde de température atteigne une consigne donnée ;

20 - on procède ensuite à la fermeture de ladite vanne de régulation, à l'interruption de l'admission de fluide cryogénique dans ledit échangeur thermique, et l'on met en marche les moyens de ventilation associés à l'échangeur, cette phase étant laissée opérationnelle jusqu'à ce que la température de peau de l'échangeur fournie par ladite sonde de température soit supérieure à une consigne donnée, et/ou
25 jusqu'à ce que la pression du gaz en sortie d'échangeur atteigne une consigne donnée ;

- on procède ensuite à la réadmission de fluide cryogénique dans ledit échangeur thermique, jusqu'à équilibre des pressions entre le réservoir et le réseau gaz en aval du réservoir, typiquement jusqu'à ladite vanne de régulation, ou bien durant
30 une période de temporisation choisie.

Les avantages de l'invention, constatés par la Demanderesse lors de ses expérimentations, peuvent être résumés ainsi :

- le système de gestion proposé est totalement automatisé ;
- il ne nécessite pas de composant spécifique ou additionnel par rapport aux installations classiquement mises en œuvre ;
- l'implantation est aisée sur des réservoirs et groupes de froid cryogéniques existants ;
- le système de gestion proposé offre une meilleure gestion de la puissance froide disponible selon les besoins et modes d'utilisation du groupe de froid cryogénique ;
- une meilleure optimisation de la consommation de fluide cryogénique et de meilleures estimations prévisionnelles ;
- une diminution des pertes en phase gazeuse, en limitant les entrées thermiques par conception.

REVENDICATIONS

1. Procédé de gestion du fonctionnement d'un camion de transport
5 frigorifique de produits thermosensibles, du type à injection indirecte, où le camion est
muni :

- d'au moins une chambre interne de stockage des produits,

- d'un réservoir (1) d'un fluide cryogénique tel l'azote liquide ou le CO₂ liquide,

10 - d'un système d'échangeur thermique dans lequel circule le fluide cryogénique,
système d'échangeur comprenant au moins un échangeur thermique (9) interne à ladite
au moins une chambre ;

- d'un système de ventilation (11), apte à mettre en contact l'air interne à la
chambre avec les parois froides du ou des échangeurs du système d'échangeur
thermique;

15 - d'une sonde de température interne apte à mesurer la température dans ladite
chambre ainsi que de moyens permettant de comparer la valeur fournie par cette sonde
à une consigne de température interne à la chambre;

20 - d'une sonde de température de peau (8) apte à mesurer la température de peau
de l'échangeur, ainsi que de moyens permettant de comparer la valeur fournie par cette
sonde à une consigne de température de peau ;

- d'une sonde apte à mesurer la pression dans la phase gazeuse du réservoir
ainsi que de moyens permettant de comparer la valeur fournie par cette sonde à une
consigne de pression pour cette phase gazeuse ou à une gamme de pression pour
cette phase gazeuse ;

25 - d'une vanne de régulation (10) du débit de gaz en sortie de gaz dudit au moins
un échangeur ;

se caractérisant en ce que dès que l'un ou chacun des évènements i) et j)
suivants est observé :

30 i) dès que la pression dans le réservoir dévie d'une pression de
consigne ou sort d'une gamme de pression donnée, et/ou

j) dès que la pente de descente de la température dans ladite chambre de stockage interne au camion durant une phase de « descente rapide » est inférieure à une consigne donnée ;

on procède à la mise en oeuvre des mesures suivantes .

5 - à partir dudit réservoir, on procède à l'admission de fluide cryogénique dans ledit échangeur thermique interne à ladite chambre du camion , les moyens de ventilation associés à l'échangeur étant à l'arrêt, ladite vanne de régulation en sortie d'échangeur étant, elle, ouverte, ceci jusqu'à ce que la température de peau de l'échangeur fournie par ladite sonde de température de peau atteigne une consigne
10 donnée ;

- on procède ensuite à la fermeture de ladite vanne de régulation, à l'interruption de l'admission de fluide cryogénique dans ledit échangeur thermique, et l'on met en marche les moyens de ventilation associés à l'échangeur , cette phase étant laissée opérationnelle jusqu'à ce que la température de peau de l'échangeur
15 fournie par ladite sonde de température soit supérieure à une consigne donnée, et/ou jusqu'à ce que la pression du gaz en sortie d'échangeur atteigne une consigne donnée ;

- on procède ensuite à la réadmission de fluide cryogénique dans ledit échangeur thermique, jusqu'à équilibre des pressions entre le réservoir et le réseau gaz
20 en aval du réservoir, typiquement jusqu'à ladite vanne de régulation, ou bien durant une période de temporisation choisie.

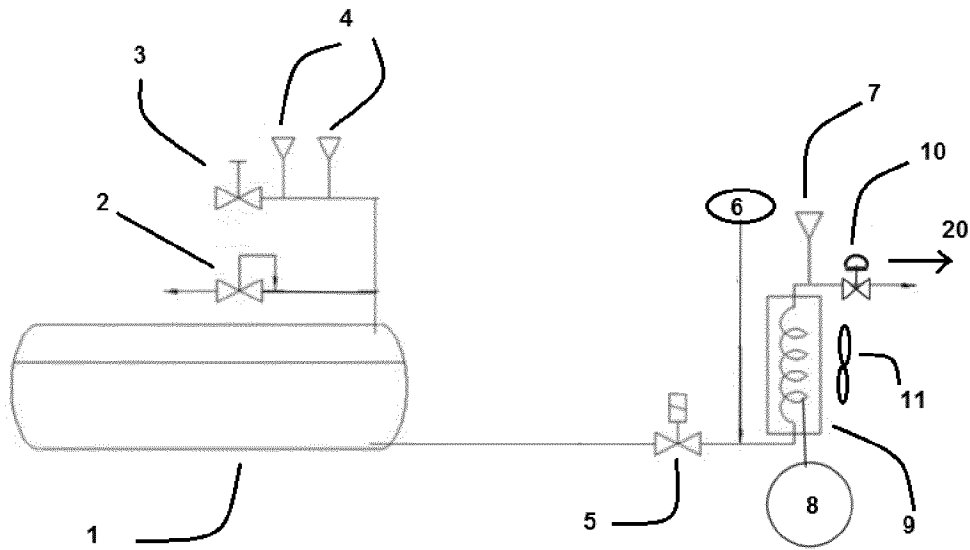


Figure 1



**RAPPORT DE RECHERCHE
PRÉLIMINAIRE**

N° d'enregistrement
national

établi sur la base des dernières revendications
déposées avant le commencement de la recherche

FA 849081
FR 1762705

DOCUMENTS CONSIDÉRÉS COMME PERTINENTS		Revendication(s) concernée(s)	Classement attribué à l'invention par l'INPI
Catégorie	Citation du document avec indication, en cas de besoin, des parties pertinentes		
A	WO 2007/116381 A2 (AIR LIQUIDE [FR]; AIR LIQUIDE DEUTSCHLAND G M B [DE]; LUERKEN FRANZ [D] 18 octobre 2007 (2007-10-18) * pages 4-5, 6-7; revendications 1-13; figure 12 *	1	B60P3/14 F25D3/10 F25B49/00
A	WO 2016/092177 A1 (AIR LIQUIDE [FR]) 16 juin 2016 (2016-06-16) * pages 4-5, 13-; revendications 1-7 *	1	
A	WO 2013/182766 A1 (AIR LIQUIDE [FR]) 12 décembre 2013 (2013-12-12) * pages 1-9; revendications 1-11 *	1	
A	US 4 986 086 A (DE LANGAVANT BERNARD C [CA]) 22 janvier 1991 (1991-01-22) * colonnes 2-3; revendications 27-33; figure 1 *	1	
A	US 2003/029179 A1 (VANDER WOUDE DAVID J [US] ET AL) 13 février 2003 (2003-02-13) * revendications 1-20; figure 2 *	1	
			DOMAINES TECHNIQUES RECHERCHÉS (IPC)
			B60H B60P F24F F25D
		Date d'achèvement de la recherche	Examineur
		5 septembre 2018	Kristensen, Julien
CATÉGORIE DES DOCUMENTS CITÉS		T : théorie ou principe à la base de l'invention E : document de brevet bénéficiant d'une date antérieure à la date de dépôt et qui n'a été publié qu'à cette date de dépôt ou qu'à une date postérieure. D : cité dans la demande L : cité pour d'autres raisons & : membre de la même famille, document correspondant	
X : particulièrement pertinent à lui seul Y : particulièrement pertinent en combinaison avec un autre document de la même catégorie A : arrière-plan technologique O : divulgation non-écrite P : document intercalaire			

1

EPO FORM 1503 12.99 (P04C14)

**ANNEXE AU RAPPORT DE RECHERCHE PRÉLIMINAIRE
RELATIF A LA DEMANDE DE BREVET FRANÇAIS NO. FR 1762705 FA 849081**

La présente annexe indique les membres de la famille de brevets relatifs aux documents brevets cités dans le rapport de recherche préliminaire visé ci-dessus.

Les dits membres sont contenus au fichier informatique de l'Office européen des brevets à la date du **05-09-2018**

Les renseignements fournis sont donnés à titre indicatif et n'engagent pas la responsabilité de l'Office européen des brevets, ni de l'Administration française

Document brevet cité au rapport de recherche	Date de publication	Membre(s) de la famille de brevet(s)	Date de publication
WO 2007116381 A2	18-10-2007	AU 2007237052 A1	18-10-2007
		CA 2648299 A1	18-10-2007
		CN 101460799 A	17-06-2009
		DE 102006016555 A1	11-10-2007
		EP 2008042 A2	31-12-2008
		JP 5591532 B2	17-09-2014
		JP 2009533608 A	17-09-2009
		US 2009178419 A1	16-07-2009
		WO 2007116381 A2	18-10-2007
WO 2016092177 A1	16-06-2016	EP 3230663 A1	18-10-2017
		FR 3030025 A1	17-06-2016
		WO 2016092177 A1	16-06-2016
WO 2013182766 A1	12-12-2013	FR 2991757 A1	13-12-2013
		WO 2013182766 A1	12-12-2013
US 4986086 A	22-01-1991	AUCUN	
US 2003029179 A1	13-02-2003	DE 10229864 A1	27-03-2003
		JP 2003083595 A	19-03-2003
		US 2003029179 A1	13-02-2003